

UNIVERSIDAD NACIONAL AUTONOMA DE MEXICO

FACULTAD DE CIENCIAS

OPTIMIZACION DE LA POTENCIA DE UN REACTOR NUCLEAR USANDO PROGRAMACION LINEAL

TESIS

QUE PARA OBTENER EL TITULO DE

FISICO

PRESENTA

Carlos Jesús Román Moreno

México, D.F.





41

Dirigida por:

Dr. Javier Vitela E. SECCION ESCOLAR

2019/17

FALLA DE ORIGEN



Universidad Nacional Autónoma de México



UNAM – Dirección General de Bibliotecas Tesis Digitales Restricciones de uso

DERECHOS RESERVADOS © PROHIBIDA SU REPRODUCCIÓN TOTAL O PARCIAL

Todo el material contenido en esta tesis esta protegido por la Ley Federal del Derecho de Autor (LFDA) de los Estados Unidos Mexicanos (México).

El uso de imágenes, fragmentos de videos, y demás material que sea objeto de protección de los derechos de autor, será exclusivamente para fines educativos e informativos y deberá citar la fuente donde la obtuvo mencionando el autor o autores. Cualquier uso distinto como el lucro, reproducción, edición o modificación, será perseguido y sancionado por el respectivo titular de los Derechos de Autor.

CIUDAD UNIVERSITARIA



FACULTAD DE CIENCIAS División de Estudios Profesionales Exp. Núm. 55

VNIVERADAD NACIONAL AVFNºMA DE MEXICO

\$

M. EN C. VIRGINIA ABRIN BATULE Jefe de la División de Estudios Profesionales Universidad Nacional Autónoma de México. P r e s e n t e .

Por medio de la presente, nos permitimos informar a Usted, que habiendo revisado el trabajo de tesis que realiz<u>6 el</u> pasante <u>Carlos Jesús</u> Román Moreno

con número de cuenta 7840802-1 con el título: "Optimización De La Potencia de un Reactor Nuclear Usando Programación Lineal. "

Consideramos que reune____los méritos necesarios para que pueda continuar el trámite de su Examen Profesional para obtener el título de _____

GRADO NOMBRE Y APELLIDOS COMPLETOS	FIRMA
Dr. Javier Vitela Escamilla	
Director de Tesis Dr. David Romero	Mr.
Dr. Javier Martinell Benito	Julie Verterster
M. en C. Edmundo Del Valle Gallegos	C JIMANda 9.
Suplente Dr. Jean Pierre Hennart Annal	- Journa - J
Suplente	

Ciudad Universitaria, D.F., a 6 de Mayo

de 1994

CONTENIDO

-iii

44

54

56

Introducción

Capítulo I **ALGUNOS CONCEPTOS IMPORTANTES DE** LA TEORIA DE REACTORES NUCLEARES. I.1 Reactores Nucleares de Fisión. 1 7 **I.2** Secciones Transversales. I.3 Transporte de Neutrones. 16I.4 La Aproximación de Difusión. 21I.5 El Método de Multigrupos. 27I.6 Venenos Neutrónicos. 34 **PROGRAMACION LINEAL.** Capítulo II II.1 El Problema de Programación Lineal. 37 II.2 El Formato Estándar. 38 II.3 El Teorema Fundamental de la Programación Lineal. 42

Capítulo III	EL PROBLEMA DE LA DISTRIBUCION DE LA
	SECCION DE CONTROL PARA MAXIMIZAR
	LA POTENCIA DE UN REACTOR NUCLEAR.
	III.1 Modelo de Reactor Nuclear.
	III.2 Planteamiento del Problema.

II.4 El Método Simplex.

III.3 Ecuaciones de Difusión para Dos Grupos. 58

.

Capítulo IV	FORMULACION DEL PROBLEMA EN EL ESQUEMA CENTRADO EN LOS PUNTOS DE MALLA		
	IV.1 Método de Diferencias Finitas.	61	
	IV.2 Normalización de la Coordenada Espacial	64	
	IV 3 Uso del Esquema Centrado en los Puntos de Malla	66	
	IV 4 Relación con un Problema de Programación Lineal	75	
	IV 5 Solución del Problema No Lineal con Programación	10	
	Lineal Succeive	83	
	W 6 Decultades	0 0	
	IV.0 Resultatos.	80	
Capítulo V	FORMULACIÓN DEL PROBLEMA EN EL ESQUEMA		
	CENTRADO EN LAS CELDAS		
	V.1 Esquema Centrado en las Celdas.	109	
	V.2 Uso del Esquema Centrado en las Celdas.	111	
	V.3 Resultados.	124	
Capítulo VI	CONCLUSIONES	149	
Apéndice A	PROGRAMA FUENTE PARA EL CALCULO DE LAS		
•	DISTRIBUCIONES DE LOS FLUJOS DE NEUTRONES		
	Y DE LA SECCION TRANSVERSAL DE CONTROL	152	
Apéndice B	CONSTANTES TIPICAS DE UN LWR	169	
	REFERENCIAS	170	

INTRODUCCION

En la operación de reactores nucleares de potencia, es de gran importancia encontrar una combinación de especificaciones tecnológicas físicas y económicas que conduzca a un producto de costo mínimo, en condiciones de seguridad aceptable.

En muchas ocasiones, la operación óptima de los reactores de potencia se ha realizado mediante procedimientos de tanteo; esto ha proporcionado resultados prácticos gracias a que, con frecuencia, las variables presentan limitaciones naturales básicas; así, por ejemplo, la temperatura de operación está limitada por los materiales disponibles y por las condiciones del refrigerante. Sin embargo, los procedimientos de tanteo se vuelven inmanejables cuando el número de variables analizadas simultáneamente es muy grande.

Entre las alternativas para atacar estos problemas se tienen los métodos de la optimización y programación matemática. Estas técnicas se han venido desarrollando desde 1947 cuando G. B. Dantzig, que en esa época era asesor del ejercito norteamericano, publicó un trabajo que lleva el nombre de "*Programming in a Linear Structure*" forman parte del campo que hoy se conoce como investigación de operaciones.

Para aplicar las técnicas matemáticas mencionadas en el párrafo anterior al sistema que se está analizando, se define un objetivo que mide la calidad de operación del sistema, y entonces el problema consiste en encontrar las condiciones necesarias bajo las cuales la función objetivo es óptima, esto es, adquiere su valor mínimo o máximo. Las variables involucradas en el objetivo están, por lo general, restringidas a un conjunto de valores, aunque en algunas ocasiones pueden estar libres.

El concepto de optimización se ha convertido en un principio fundamental en la toma de decisiones. Sin embargo, ya que en la mayoría de las ocasiones no es posible representar toda la complejidad del problema en cuestión (variables y restricciones), no debe tomarse como un principio que proporciona soluciones definitivas, sino como una herramienta de análisis, recurriendo a la experiencia para identificar los elementos esenciales e interpretar adecuadamente los resultados.

Entre las técnicas de optimización que se han aplicado en problemas de teoría de reac-

Introducción.

tores nucleares están: la teoría de control óptimo, la programación lineal, la programación no lineal y la programación dinámica. Con éstas se han tratado problemas de minimizar la carga de combustible y maximizar el quemado del mismo, la distribución de fuentes externas y la potencia máxima de reactores, entre otros [15-21]. *

El objetivo en esta tesis es usar la técnica de programación lineal para obtener la distribución de material absorbedor de neutrones que maximiza la potencia de un reactor nuclear (por brevedad, en lo sucesivo nos referiremos a este problema como el problema de las distribuciones). El modelo de reactor adoptado en este trabajo es unidimensional bajo la aproximación de difusión con dos grupos energéticos de neutrones, en la cual se incluye el envenenamiento por xenón.

El problema de optimización se resuelve con la técnica conocida como programación lineal sucesiva (ver la Figura I.1). Como función objetivo se toma el negativo de la potencia total del reactor. El conjunto de restricciones está integrado por aquellas impuestas a los flujos de neutrones y a la sección tranversal, así como por las ecuaciones de difusión. Estas relaciones se discretizan en dos esquemas: centrado en los puntos de malla y centrado en la celda. Se linealizan alrededor de una solución inicial propuesta. Con el método simplex de dos fases se obtiene una solución permitida básica óptima que depende de la solución inicial propuesta. La solución obtenida se toma como solución inicial para un nuevo ciclo del método simplex, obteniéndose al finalizar éste, otra solución básica permitida óptima. Si al comparar ambas soluciones óptimas se satisface un criterio de convergencia establecido previamente, el método se detiene, en caso contrario se ejecuta otro ciclo con el método simplex, y así sucesivamente hasta que se satisfaga el criterio de convergencia.

El trabajo está organizado de la siguiente manera: En el Capítulo I se presentan brevemente los elementos de la teoría de reactores nucleares usados en la formulación del modelo. En el Capítuo II se revisa la teoría de programación lineal en que se basa el método simplex. En el Capítulo III se establece el modelo del reactor con el que se trabaja. Las ecuaciones en diferencias finitas del modelo del reactor se derivan en el Capítulo IV formulándose como un problema de programación lineal en el formato estandar y se presentan los resultados usando los parámetros típicos de un reactor de agua ligera (LWR).

iv

^{*} En esta tesis, los números entre corchetes indican las referencias que se enlistan al final del trabajo.

Introducción.

La discretización de las ecuaciones se realiza por medio del esquema centrado en los puntos de malla. En el Capítulo V, el problema de las distribuciones se resuelve nuevamente, pero esta vez en el esquema centrado en las celdas para discretizar las ecuaciones, y en el Capítulo VI se presentan las conclusiones En este capítulo, se presentan los resultados obtenidos para un LWR. Se incluye en el Apéndice A el programa en FORTRAN utilizado para resolver el problema. En el apéndice B se dan las tablas de las constantes típicas de un LWR usadas para ilustrar numericamente los resultados en los dos últimos capítulos.



Figura 1 Diagrama general de Programación lineal sucesiva. Método para la solución hallar la solución del problema de las distribuciones.

v

Introducción _

Agradecimientos

Agradezco al Dr. Javier Vitela Escamilla el apoyo y la guía que me brindó para la realización de esta tesis. A mis amigos Enrique Cruz M., Joaquín R. Hernández P., Héctor Perales V., Sergio Torres V., Marcela Miranda, Luz Elena Cruz M., Mirna Mercado, Angela Ortíz y J. Luis Sánchez, les doy las gracias por su amistad e impulso. A Miguel de Icaza le agradezco su ayuda en lo referente al servicio de computo del ICNUNAM. Finalmente, les doy las gracias por su apoyo a mis hermanos Irma, Urbano, Marisela, Javier y Raul, y a mi padre Urbano Román O.

Carlos Jesús Román Moreno, 1995.

Capítulo I

ALGUNOS CONCEPTOS IMPORTANTES DE LA TEORIA DE

REACTORES NUCLEARES

En este capítulo, se presentan los elementos de la teoría de reactores nucleares que se han utilizado para el planteamiento y solución del problema de interés en esta tesis.

I.1 REACTORES NUCLEARES DE FISIÓN

Un reactor nuclear de fisión es un dispositivo dentro del cual se puede mantener una reacción de fisión en cadena autosostenida en forma controlada [1]. El núcleo del reactor es la parte principal, pues es aquí donde tiene lugar la reacción en cadena, y donde se libera una gran cantidad de energía, principalmente en forma de calor; el núcleo del reactor está formado por diversas componentes destinados cada una de ellas a realizar una tarea específica. Algunas de estas componentes son: el combustible, el moderador, el refrigerante, el reflector y el material estructural. La operación de un reactor nuclear depende fundamentalmente de las reacciones de fisión. La fisión nuclear es el proceso por el cual un núcleo de número másico grande (A > 50) se divide en dos fragmentos de número másico intermedio (25 < A < 50) con la liberación de una cantidad considerable de energía y la emisión de otros neutrones, neutrinos, rayos alfa, beta y gamma. [1]

Aunque es posible la fisión de un núcleo en forma espontánea, ésta no ocurre con la

Capítulo I.

frecuencia necesaria para mantener una reacción en cadena en forma autosostenida [1]. No obstante, es posible inducirla irradiando con neutrones a los núcleos de elementos pesados. La emisión de más de un neutrón en promedio por fisión hace posible mantener la reacción en cadena, en forma autosostenida.

La probabilidad de fisión depende tanto de la energía cinética de los neutrones incidentes, como de la naturaleza del núclido irradiado, por lo que para estudiar este tipo de interacción conviene clasificar a los neutrones en base a su energía en: **neutrones rápidos** $(E > 100 \ keV)$, de **energía intermedia** $(E \approx 10 \ keV)$ y **térmicos** $(E \approx 0.025 eV)$.

Por otra parte, los núclidos se clasifican en: **fisionables** si solamente se fisionan al reaccionar con neutrones de energía suficientemente grandes. Ejemplos de estos son el Th²³², U²³⁸ y Pu²⁴⁰, de éstos, el U²³⁸ forma aproximadamente el 99% en peso de la composición natural del uranio. Además de los núclidos fisionables, están los **físiles**, es decir, aquellos que se fisionan por neutrones de cualquier energía. Los únicos tres isótopos físiles que existen con estabilidad suficiente para ser almacenados son U²³³, U²³⁵, y el Pu²³⁹, además del Pu²⁴¹ que no se encuentra en forma natural. De éstos sólo el U²³⁵ se encuentra en la naturaleza como el 0.720% en peso de la composición natural del uranio. Finalmente, se clasifican como isótopos **fértiles** a aquellos que después de interactuar con los neutrones incidentes decaen en isótopos físiles [2]. El Th²³² y el U²³⁸ son ejemplos de estos materiales como se ilustra en los esquemas siguientes:

Para el Th²³²;

Al intereactuar un neutrón con un núcleo de ${\rm Th}^{232}$ se forma un núcleo de ${\rm Th}^{233}$ y se emite una γ

$$_{90} \mathrm{Th}^{232} + _{0} n^{1} \rightarrow \gamma + _{90} \mathrm{Th}^{233}$$

El núcleo de Th^{233} decae en un núcleo de Pa^{233} por emisión de una partícula $_{-1}\beta^{0}$

$$_{90}$$
Th²³³ $\rightarrow _{-1}\beta^0 + _{91}$ Pa²³³.

Finalmente, el Pa²³³ decae en U²³³ por emisión de una partícula $_{-1}\beta^0$

$$_{91} Pa^{233} \rightarrow _{-1} \beta^0 + _{92} U^{233}$$
.

Para el U²³⁸

El U²³⁸ decae en Pu²³⁹ como se muestra en el esquema siguiente:

Al reaccionar con un neutrón el núcleo de ${\rm U}^{238}$ decae emitiendo una γ en ${\rm U}^{233}$

$${}_{92}\mathrm{U}^{238} + {}_{0}n^{1} \rightarrow \gamma + {}_{92}\mathrm{U}^{239}$$
.

El U²³⁹ decae en Np²³⁹ por emisión $_{-1}\beta^0$

 ${}_{92}U^{239} \rightarrow {}_{-1}\beta^0 + {}_{93}Np^{239}$.

Finalmente, el Np²³⁹ decae en Pu²³⁹ emitiendo una $_{-1}\beta^0$

$$_{93}Np^{239} \rightarrow _{-1}\beta^0 + _{94}Pu^{239}$$
.

I.1.1 El nucleo del reactor

Acontinuación, se presenta una breve descripción de algunos de los principales componentes del núcleo del reactor.

Combustible

El componente principal del núcleo de un reactor nuclear es el combustible nuclear, en el cual se libera la energía por fisión; este es el material que contiene al núclido físil y también a los núclidos fértiles.

El combustible de mayor uso en reactores nucleares comerciales es el dióxido de uranio (UO_2) . Este compuesto de uranio tiene un punto de fusión alto y es relativamente estable al entrar en contacto con el agua caliente y con los materiales de revestimiento; tiene buena estabilidad a la radiación en comparación con las aleaciones metálicas del uranio y muchos otros materiales cerámicos así como una gran densidad de átomos físiles. La mayor desventaja del UO_2 es su baja conductividad térmica, y aunque es muy frágil y está

Capítulo I ____

sujeto a fracturas por tensión térmica, los diseños geométricos usuales no requieren que tenga una gran resistencia estructural .

El uranio metálico se ha utilizado en los reactores para la producción de plutonio, pero su estabildad térmica lo hace inadecuado para usarse en los reactores de potencia. Las aleaciones metálicas tienen baja densidad de material físil y su fabricación y reprocesado resulta más caro que el de las cerámicas [3].

<u>Moderador</u>

Los neutrones emitidos por fisión son esencialmente rápidos, por lo tanto en los **re**actores térmicos, en los que las fisiones son inducidas principalmente por neutrones térmicos, es necesario frenarlos hasta energías térmicas, proceso conocido como **mod**eración. Esto se logra por medio de colisiones de los neutrones con núcleos de un material de número másico pequeño denominado **moderador**, tal como agua ordinaria (H₂O), agua pesada (D₂O), berilio o carbono. El moderador se usa unicamente en los reactores térmicos, ya que en los reactores rápidos debe evitarse la moderación de neutrones.

<u>Refrigerante</u>

El refrigerante tiene la función de extracr el calor generado en el núcleo del reactor como consecuencia de la fisión de los núcleos. Entre los refrigerantes usados comunmente están: líquidos (agua ordinaria, agua pesada); gases (CO_2 , He); metales líquidos (sodio) [4].

Reflector

El núcleo del reactor está rodeado por un **reflector** de neutrones constituido por un material de número de masa bajo en general. Su función es reducir la pérdida de neutrones por escape, regresando hacia el núcleo parte de los que han logrado escapar. En los reactores con moderador, el mismo material puede utilizarse como reflector, pero en los reactores rápidos debe usarse un material denso de número másico grande [2].

Capítulo I _

I.1.2 Tipos de reactores

Durante el desarrollo de los reactores nucleares, se han diseñado y construido diferentes tipos de reactores variando sus componentes básicos tales como combustible, moderador, refrigerante, etc., dependiendo del propósito para el cual haya sido construido, ya sea investigación, producción de isótopos para aplicaiones en medicina o en la industria, producción de plutonio, generación de energía eléctrica o como unidades de propulsión para barcos y submarinos.

Desde el punto de vista de la ingeniería nuclear, los reactores se clasifican en: reactores rápidos, térmicos e intermedios, de acuerdo con la energía promedio de los neutrones que producen la mayor parte de las reacciones de fisión.

Reactores rápidos

Se clasifican como **reactores rápidos** aquellos donde las fisiones son inducidas por neutrones de energía superior a 100 keV. El combustible de estos reactores debe contener una gran cantidad de un núclido fisionable y debe evitarse la presencia de materiales de número másico pequeño tales como H_2O y D_2O en el núcleo del reactor, ya que de otra manera, los neutrones perderán gran parte de su energía al interactuar con estos materiales; por esta razón, los reactores rápidos no contienen material moderador y por lo tanto, el núcleo suele ser pequeño y tener una alta densidad de potencia. El refrigerante debe poseer buenas propiedades térmicas y un alto número másico (i.e. un metal líquido)

La ventaja principal de un reactor rápido radica en la reproducción de combustible, reduciendo el costo del ciclo de éste en forma considerable. La refrigeración con sodio u otrol metal líquido proporciona la ventaja adicional de que el reactor puede funcionar a alta temperatura sin necesidad de una presión elevada.

Si el núcleo del reactor se rodea de un isótopo fértil (i.e. U^{238} o Th^{232}), este material se convertirá en una especie físil por captura neutrónica, como se mostró anteriormente. Cuando el núclido físil producido es idéntico al empleado originalmente para producir la fisión nuclear en cadena, el reactor se denomina **reproductor;** por ejemplo, un reactor

Capítulo I _

que utiliza Pu^{239} como combustible y U^{238} como especie fértil puede actuar como reactor de potencia y reproductor, generando energía y al mismo tiempo produciendo más Pu^{239} del que consume.

Existe la posibilidad de que un reactor rápido utilice U^{235} como especie físil para mantener la reacción en cadena y, U^{238} como especie fértil que se convierte en Pu^{239} , que es un isóptopo físil. En este caso el reactor recibe el nombre de **convertidor**, pues los isótopos usados para mantener la reacción en cadena y el producido son diferentes. Si el reactor convertidor produce más material físil del que consume algunas veces se le llama **pseudo-reproductor**.

Reactores térmicos

En los **reactores térmicos**, la energía promedio de los neutrones encargados de producir las reacciones de fisión son del orden de 0.025 eV. El combustible de este tipo de reactores puede variar desde uranio natural con un contenido de 0.0711% de U^{235} hasta uranio enriquecido al 90% o más en el isótopo fisil (es decir que contenga el 90% en peso del isótopo físil). En estos reactores es necesario usar un moderador, ya que los neutrones emitidos en las fisiones son fundamentalmente neutrones rápidos.

Una de las ventajas de los reactores térmicos sobre los rápidos es la flexibilidad del tamaño. Puesto que es posible elegir entre una gran variedad de combustibles, moderadores y refrigerantes y de acuerdo la naturaleza de éstos, el reactor puede ser bastante pequeño o relativamente grande, disminuyendo las dificultades de extracción del calor en el último caso.

La mayoría de los reactores térmicos actuan como convertidores; sin embargo, en casos en que se necesitan reactores muy compactos, el combustible consiste esencialmente de U^{235} puro, por lo que recibe el nombre de **quemador**, pués no reemplaza el material que consume [2].

Capítulo I.

Reactores Intermedios

La probabilidad de fisión por neutrones presenta "resonancias" en la región de energía comprendida entre 1 eV y 100 eV, aproximadamente. En la época en que no se contaba con información suficiente acerca de las interacciones entre núcleos y neutrones, se proyectó la construcción de reactores que operaran en esa región de energía, por lo que se les llamó reactores de resonancia o intermedios [1].

Los reactores intermedios despertaron gran interés, principalmente como fuentes de energía para transporte, ya que su característica más sobresaliente es la posibilidad de usar metales líquidos como refrigerante que poseen excelentes propiedades de conducción de calor sin necesidad de incrementar el volumen del núcleo del reactor. Además, estos metales son ineficientes como moderadores de neutrones. Sin embargo, el calor excesivo y la facilidad con que el refrigerante se torna radiactivo son los principales incovenientes para su uso en instalaciones móviles. Por otra parte, en plantas estacionarias donde el tamaño no es un factor importante y en las que no sea necesaria la reproducción, es más conveniente construír reactores térmicos.

Al parecer, sólo se construyeron dos reactores intermedios, el primero se instaló en el primer submarino atómico norteamericano "West Milton", N. Y., y el segundo en el submarino "Sea Wolf", que posteriormente fueron reemplazados por reactores de agua presurizada.

No obstante que actualmente ya no se construyen reactores de este tipo, su estudio es de gran interés, pues tanto en los reactores rápidos como en los térmicos, una fracción de las fisiones se deben a neutrones en la región de resonancias.

I.2 SECCIONES TRANSVERSALES

La operación de un reactor nuclear depende fundamentalmente de las interacciones de los neutrones con la materia que constituye el núcleo del reactor [1]. Entre las diversas

Capítulo I.

interacciones que tienen lugar entre los neutrones y los núcleos, están las colisiones de dispersión elástica e inelástica, captura radiativa y la fisión.

La dispersión elástica es el proceso en el que el núcleo que interactúa con el neutrón no cambia su estructura ni su energía interna. Si después de la interacción el núcleo conserva su estructura quedando en un estado excitado, se dice que la dispersión es inelástica. En las reacciones de absorción, el neutrón incidente pasa a formar parte de la estructura del núcleo, quedando éste generalmente, en un estado excitado. Si posteriormente el nuevo núcleo decae a su estado base por emisión γ , la reacción lleva el nombre de captura radiativa. El núcleo excitado también puede decaer emitiendo alguna partícula como un protón, una partícula α , β un protón o alguna otra.

Como se mencionó anteriormente, la **fisión nuclear** es la reacción en la que el núcleo de número atómico grande que ha absorbido un neutrón se divide en dos núcleos de número atómico intermedio, liberando una cantidad considerable de energía, otros neutrones, así como neutrinos, rayos β y γ .

Desde luego existen otros tipos de reacciones nucleares además de las aquí descritas, pero estas son las de mayor interés en el análisis de reactores nucleares.

I.2.1 Sección transversal microscópica

Debido a que existen varios tipos de reacciones entre los neutrones y los núcleos, es importante tener alguna medida para conocer la probabilidad de que ocurra alguno de los diferentes tipos de interacción en circunstancias determinadas. Las secciones transversales microscópicas proporcionan esta medida de probabilidad como se muestra a continuación.

Para definir la sección transversal microscópica, se supone que un haz uniforme de neutrones monoenergéticos de intensidad I incide uniforme y perpendicularmente sobre un blanco que tiene una densidad de N núcleos por unidad de volumen, el cual presenta una área A al haz incidente y tiene un espesor dx suficientemente delgado de tal manera que todos sus núcleos están expuestos a la misma intensidad del haz de neutrones (Fig. 1.1).





Figura 1.1 Haz de neutrones monoenergéticos incidiendo en un blanco muy delgado.

Experimentalmente se encuentra que el número de interacciones por unidad de tiempo o rapidez de interacción entre los neutrones del haz con los núcleos, denotado por f, es proporcional a la intensidad del haz, a la densidad de núcleos, al área y al espesor del blanco. Introduciendo la constante de propocionalidad σ , la rapidez de interacción se puede expresar como

$$f = \sigma I N A dx . \tag{1.2.1}$$

La constante de proporcionalidad σ de la Ec. (1.2.1) recibe el nombre de **sección** transversal microscópica, ya que tiene dimensiones de área y se mide con una unidad llamada **barn** (b), donde por definición 1b = 1×10^{-24} cm².

Rearreglando los términos, la Ec. (1.2.1) se puede escribir como

$$\frac{\sigma}{A} = \frac{f}{(IA)(NAdx)} . \tag{1.2.2}$$

En la Ec. (1.2.2), (IA) es el número de neutrones que inciden por unidad de tiempo en el blanco y (NAdx) es el número de núcleos que hay en el blanco. Como f es el número de neutrones que reaccionan con los núcleos por unidad de tiempo, entonces el lado izquierdo de la Ec. (1.2.2), es

Capítulo I.

 $\frac{\sigma}{A} = \begin{cases} a \ la \ probabilidad \ por \ núcleo, \ de \ que \\ un \ neutrón \ del \ haz \ incidente \ inter$ $accione \ con \ un \ núcleo \ del \ blanco$

Si el área del blanco permanece constante, como se supondrá a partir de ahora sigue, entonces la sección transversal microscópica mide la probabilidad mencionada en la igualdad anterior. Para cada tipo de interacción se define una sección transversal; por ejemplo, σ_e designa la sección transversal microscópica para la dispersión elástica, σ_i , σ_γ y σ_f denotan las secciones transversales microscópicas para la dispersión inelástica, la captura radiativa y para la fisión, respectivamente.

De la interpretación de las secciones transversales microscópicas como medida de probabilidad, y si las interacciones de interés entre neutrones y núcleos son eventos mutuamente exclusivos, se sigue que la suma de las secciones transversales microscópicas da la probabilidad de interacción debida a todos los tipos de reacciones posibles y, por lo tanto se le conoce por **sección transversal microscópica total**, esto es

$$\sigma_t = \sigma_e + \sigma_i + \sigma_\gamma + \sigma_f + \sigma_r ,$$

donde σ_r denota la suma de las secciones transversales para otras interacciones que, eventualmente, fueran de interés.

Las secciones transversales microscópicas son funciones de la energía del neutrón incidente y varían de isótopo a isótopo. Por lo tanto, la probabilidad de que ocurra un tipo de reacción determinado depende de la energía del neutrón y del isótopo con el que interactúa.

I.2.2 Sección transversal macroscópica

En la definición de la sección transversal microscópica, se supone que todos los núcleos en el blanco reciben la misma intensidad del haz de neutrones. En una situación real, no todos los núcleos del blanco están expuestos a la misma intensidad I. Para tomar en cuenta este hecho, supongase que se tiene un blanco de espesor L, como se muestra en la

Fig. 1.2. Dentro de este blanco, se toma un bloque limitado por los planos x y x + dx, que sea suficientemente delgado para que dentro de esta región la intensidad del haz se pueda considerar constante, es decir, que los núcleos no se apantallen entre sí. Denotando la intensidad del haz incidente sobre el plano vertical en x por I(x), se sigue que esta intensidad es menor que $I_0 = I(0)$, la intensidad en el plano x = 0, en el número de neutrones que han sido removidos del haz al interactuar en la región entre 0 y x. Por lo tanto la intensidad en el plano x + dx es

$$I(x+dx) = I(x) - \sigma_t I(x) N dx . \qquad (1.2.3)$$

La Ec. (1.2.3) se puede reescribir como

$$-\frac{1}{I(x)}\frac{dI}{dx} = \sigma_t N , \qquad (1.2.4)$$

donde dI = I(x + dx) - I(x), y que tiene por solución a

$$I(x) = I_0 \exp(-\Sigma_t x) , \qquad (1.2.5)$$

donde Σ_t , que se define como el producto $\sigma_t N$, aparece frecuentemente en la teoría de reactores nucleares, y se le denomina **sección transversal macroscópica total**; sus dimensiones son del inverso de la longitud (cm⁻¹).



Figura 1.2 Neutrones monoenergéticos incidiendo en un blanco de ancho finito.

Capítulo I_

Una interpretación de la sección transversal macroscópica se puede obtener observando que, el lado izquierdo de la Ec. (1.2.4) es la fracción de los neutrones que después de haber penetrado la distancia x interactúan en el intervalo limitado entre x y x + dx por unidad de trayectoria dx, por lo tanto

 $\Sigma_{l} = \begin{cases} la \ probabilidad \ por \ unidad \ de \ longitud \\ de \ la \ trayectoria \ de \ que \ un \ neutrón \\ interactúe. \end{cases}$

De forma semejante, de la Ec. (1.2.5) se sigue que

$$\exp(-\Sigma_t x) = \begin{cases} a \text{ probabilidad de que un}\\ neutrón \ del \ haz \ incidente\\ penetre \ hasta \ la \ distancia \ x \ sin\\ interactuar \ dentro \ del \ blanco. \end{cases}$$

La densidad de probabilidad p(x) de que un neutrón tenga su primera interacción dentro en el intervalo (x, x + dx), se calcula por el producto

$$p(x)dx \equiv \Sigma_t \exp(-\Sigma_t x)dx . \qquad (1.2.6)$$

La Ec. (1.2.6) define una distribución de probabilidad, lo cual se puede verificar, ya que en un medio infinito, un neutrón debe interactuar alguna vez, por lo tanto la probabilidad de que ésto ocurra debe ser la unidad, es decir

$$\int_0^\infty \Sigma_t \exp(-\Sigma_t x) dx = 1 \; .$$

Aunque la discusión anterior sólo es válida para la sección transversal macroscópica total, esta definición se puede extender para cualquier tipo de interacción, por ejemplo, $\Sigma_s = N\sigma_s$ [4].

Es importante notar que las secciones transversales macroscópicas además de depender de la energía del neutrón incidente, dependen también de la posición cuando el material no es homogéneo. Por otra parte, ya que el material puede sufrir transformaciones en su composición isotópica debido al decaimiento radiactivo y/o a la absorción de neutrones, las secciones transversales también depende del tiempo, esto es

$$\Sigma = \Sigma(\mathbf{r}, E, t)$$
.

I.2.3 Trayectoria libre media y frecuencia de interacción

Se define como **trayectoria libre media** a la distancia promedio que viaja un neutrón entre dos interacciones consecutivas [5]. Entonces, usando la Ec. (1.2.6) la trayectoria libre media denotada por λ está dada por

$$\lambda = \int_0^\infty x \Sigma_t \exp(-\Sigma_t x) dx \; ,$$

de donde se sigue que

$$\lambda = \frac{1}{\Sigma_t} ; \qquad (1.2.7)$$

y la **frecuencia de interacción**, que es el número de interacciones por unidad de tiempo, de un neutrón que viaja con rapidez v, es por lo tanto

frecuencia de colisión =
$$v\Sigma_t$$
. (1.2.8)

I.2.4 Sección transversal microscópica diferencial

En este momento es conveniente definir la sección transversal microscópica diferencial, que será importante en la derivación de la ecuación de difusión, que se da más adelante.



Figura 1.3 Dispersión de neutrones. Sección transversal microscópica diferencial.

Para describir la dirección de movimiento de un neutrón se usa el vector unitario

$$\widehat{\mathbf{\Omega}} = \frac{\mathbf{v}}{v}$$

que en cordenadas esféricas está representado por

$$\Omega_x = \operatorname{sen}\theta\cos\psi\,,\tag{1.2.9a}$$

$$\Omega_y = \operatorname{sen}\theta \,\operatorname{sen}\psi \,\,, \tag{1.2.9b}$$

$$\Omega_z = \cos\theta \,, \tag{1.2.9c}$$

donde θ es el ángulo polar y ψ es el ángulo azimutal.

Para definir la sección transversal diferencial microscópica, se recurre al experimento descrito en la sección (I.2.1). Contando ahora los neutrones dispersados con un detector colocado detrás del blanco, que forma un ángulo θ con la dirección de incidencia $\widehat{\Omega}'$ y que tiende un ángulo $d\Omega$ alrededor de la dirección dada por el vector unitario $\widehat{\Omega}$, se observa experimentalmente que el número promedio de neutrones dispersados por el blanco dn es proporcional a la intensidad del haz I, a la densidad de núcleos en el blanco, al área A y al espesor dx del blanco y al ángulo sólido $d\widehat{\Omega}$ tendido por el detector, como se muestra en la Fig. 1.3. Además, se encuentra que dn depende esencialmente del coseno del ángulo entre

Capítulo I _

las dirección de incidencia y de dispersión, $\cos \theta = \hat{\Omega}' \cdot \hat{\Omega}$, y prácticamente no depende del ángulo azimual ψ , de esto se sigue que

$$dn = \sigma_s(\widehat{\Omega}' \cdot \widehat{\Omega}) INA \ dx \ d\widehat{\Omega} \ . \tag{1.2.10}$$

La constante de proporcionalidad $\sigma_s(\widehat{\Omega}' \cdot \widehat{\Omega})$ que depende de la energía, recibe el nombre de **sección transversal diferencial microscópica** de dispersión; cuyas unidades son *barn/stereorradian*, y como se dijo anteriormente depende del ángulo entre las direcciones de incidencia y de dispersión. Generalmente, se denota por $\sigma_s(\widehat{\Omega}' \to \widehat{\Omega})$, y mide la probabilidad de que un neutrón que incide en la dirección $\widehat{\Omega}'$ sea dispersado dentro del ángulo sólido $d\widehat{\Omega}$ alrededor de $\widehat{\Omega}$.

La sección transversal microscópica de dispersión de acuerdo con la definición dada en el apartado I.2.1 resulta de integrar sobre todas las direcciones de dispersión

$$\sigma_s = \int_{4\pi} \sigma_s \left(\widehat{\mathbf{\Omega}}' \to \widehat{\mathbf{\Omega}} \right) \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} \ . \tag{1.2.11}$$

Con frecuencia, la sección transversal diferencial se expresa en términos del coseno del ángulo de dispersión, $\mu_0 \equiv \cos \theta$, por lo tanto, la Ec (1.2.11) se puede escribir como

$$\sigma_s = 2\pi \int_{-1}^1 \sigma_s(\mu_0) \ d\mu_0 \ . \tag{1.2.12}$$

En forma análoga, se define la **la sección transversal microscópica diferencial** $\sigma_s (E' \to E)$ para las colisiones de dispersión cuando se considera el cambio de energía de los neutrones dispersados. Esto da la probabilidad de que en una interacción un neutrón con energía E' sea dispersado con energía E.

Entonces, $\sigma_s \left(E' \to E, \widehat{\Omega}' \to \widehat{\Omega} \right)$ es la sección transversal microscópica diferencial de dispersión. La sección transversal diferencial macroscópica se define como el producto de la densidad del blanco por la sección transversal microscópica diferencial,

$$\Sigma_{s}\left(E' \to E, \widehat{\mathbf{\Omega}}' \to \widehat{\mathbf{\Omega}}\right) \equiv N(\mathbf{r}, t) \sigma_{s}\left(E' \to E, \widehat{\mathbf{\Omega}}' \to \widehat{\mathbf{\Omega}}\right) . \tag{1.2.13}$$

I.3 TRANSPORTE DE NEUTRONES

Uno de los problemas centrales de la teoría de reactores nucleares es la determinación de la distribución de neutrones en el núcleo del reactor, en función de su posición, velocidad o energía del neutrón y del tiempo. La distribución de neutrones es importante porque determina la rapidez con que ocurren las reacciones entre neutrones a lo largo de todo el sistema. Para determinar la distribución de neutrones dentro del reactor, es necesario considerar los mecanismos de generación y pérdida de neutrones en un reactor [4].

La determinación de la distribución de neutrones se puede lograr por medio de la **ecuación de transporte de neutrones**, que es la forma fundamental y más precisa para describir el comportamiento de la población de neutrones en un reactor nuclear. Desafortunadamente, la ecuación de transporte de neutrones no es fácil de resolver aún para el sistema más sencillo, pero es la base para el desarrollo de los métodos aproximados utilizados en el análisis de reactores [4].

En la teoría de transporte, los neutrones están caracterizados completamente por su posición y su velocidad, es decir, se describen como partículas puntuales porque su longitud de onda es varios ordenes de magnitud menor que la trayectoria libre media. † El número promedio de neutrones con energía inferior a 0.01eV es insignificante en los reactores nucleares [5].

Otras propiedades de los neutrones como el spin y el momento magnético que pueden originar efectos de polarización no son considerados en la teoría que se usa en este trabajo. También se supone que el número de neutrones es suficientemente grande de tal manera que las desviaciones estadísticas alrededor del valor esperado sean despreciables, pero no tan grande que pueda causar modificaciones en el medio durante intervalos de tiempo de interés.

Dado que en este trabajo sólo se supondrá que el sistema está en estado estacionario, suponemos que no hay neutrones retardados, es decir que los neutrones producidos por fisión son emitidos inmediatamente después de ocurrir la fisión. También se supone que

[†] Para neutrones con energía de 0.01 ev su longitud de onda es del orden de 10^{-9} cm.

el número de colisiones entre neutrones es insignificante, pues la densidad de éstos es del orden de 10^{16} cm⁻³, mientras que la densidad de núcleos es de 10^{22} cm⁻³.

I.3.1 Densidad, flujo y corriente angulares

Para determinar la distribución de neutrones se necesitan las siguientes definiciones: La **densidad angular** $n(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t)$ se define por

 $n(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) d^3r dE d\widehat{\mathbf{\Omega}} \equiv \begin{cases} El número esperado de neutrones en el elemento de volumen d^3r alrededor del punto$ **r** $, cuyas enenergías caen en el intervalo dE alrededor de E y se mueven en una dirección dentro del ángulo sólido d\widehat{\mathbf{\Omega}} ulrededor de <math>\widehat{\mathbf{\Omega}}$, al tiempo t.

En la Ec. (1.2.8), se da la frecuencia de interacción de un neutrón con los núcleos del material, entonces si en el medio existe una densidad angular n la frecuencia de interacción angular (promedio) está dada por

$$f(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \ d^3r \ dE \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} = \Sigma_t(\mathbf{r}, E) v(E) n(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \ d^3r \ dE \ d\widehat{\mathbf{\Omega}}$$

El producto $v(E)n(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t)$ recibe el nombre de **flujo angular de neutrones** y se denota por $\varphi(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t)$.

Supongase que se quiere "contar" el número esperado de neutrones que pasan através de una superficie de área dS, que es normal al vector unitario $\hat{\mathbf{n}}$, entonces

$$vn(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \ \widehat{\mathbf{\Omega}} \cdot \widehat{\mathbf{n}} \ dS \ dE \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} = \begin{cases} el \ n\'amero \ esperado \ de \ neutrones \ que \ pasan \\ por \ unidad \ de \ tiempo \ através \ del \ área \ dS \ que \\ tienen \ una \ dirección \ dentro \ del \ ángulo \ s\'olido \\ d\widehat{\mathbf{\Omega}} \ alrededor \ de \ la \ dirección \ \widehat{\mathbf{\Omega}} \ con \ energías \ en \\ dE \ alrededor \ de \ E \ . \end{cases}$$

En el enunciado anterior aparece el producto del flujo angular por el vector $\hat{\Omega}$. Este producto es conocido con el nombre de **corriente angular de neutrones**, esto es

Capítulo I __

$$\mathbf{j}(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \equiv \varphi(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \widehat{\mathbf{\Omega}} , \qquad (1.3.1)$$

la corriente angular es entonces el número esperado de neutrones que pasan por la superficie de área dS por unidad de tiempo en una dirección cercana a la del vector $\hat{\Omega}$. El flujo angular es la magnitud del vector **j**.

I.3.2 Densidad, flujo y corriente totales

Algunas veces la dependencia angular no es importante, por lo que resulta conveniente integrar el flujo y la corriente angulares de neutrones respecto a todas las direcciones, entonces el flujo total o escalar se define por

$$\phi(\mathbf{r}, E, t) \equiv \int_{4\pi} \varphi(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} , \qquad (1.3.2)$$

y la corriente total por

$$\mathbf{J}(\mathbf{r}, E, t) \equiv \int_{4\pi} \mathbf{j}(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} \ . \tag{1.3.3}$$

Notese en la Ec. (1.3.3) que de la definición de **j** dada en la Ec. (1.3.1), el flujo y la corriente totales no están relacionados en forma directa.

También se define la densidad total integrando la densidad angular respecto a todas las direcciones se tiene la densidad total

$$N(\mathbf{r}, E, t) \equiv \int_{4\pi} n(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} \ . \tag{1.3.4}$$

I.3.3 Derivación de la ecuación de transporte

Con el propósito de derivar la ecuación de transporte de neutrones, se necesita obtener la razón de cambio del número de neutrones en un elemento de volumen arbitrario d^3r alrededor de \mathbf{r} , con energías en dE alrededor de E y en el ángulo sólido $d\widehat{\Omega}$ alrededor de $\widehat{\Omega}$, al tiempo t, basándose en todos los tipos de interacción que puede tener un neutrón. Esta razón de cambio está dada por la ecuación

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{V} \varphi(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \, d^3r \, dE \, d\widehat{\mathbf{\Omega}} = \text{neutrones producidos} - \text{neutrones perdidos} \quad (1.3.5)$$

en el volumen V, con energía en dE alrededor de E y dirección dentro de $d\hat{\Omega}$ alrededor de $\hat{\Omega}$.

El número esperado de neutrones dentro de este volumen, intervalo de energía y ángulo sólido aumenta debido a los siguientes mecanismos:

1.- Neutrones que entran al elemento de volumen a través de la frontera S. El número esperado de los neutrones que entran se calcula integrando la corriente de neutrones dada dado en la Ec.(1.3.1) sobre toda la superficie que forma la frontera del volumen V.

2.- Neutrones con energía $E' \notin dE$ alrededor de E y direccón $\widehat{\Omega}' \notin d\widehat{\Omega}$ alrededor de $\widehat{\Omega}$ dispersados por colisiones a los intervalos de energía y dirección dE y $d\widehat{\Omega}$ dados por

$$@ = \int_{V} \left[\int_{4\pi} \int_{0}^{\infty} \Sigma_{s} \left(\mathbf{r}, E' \to E, \widehat{\mathbf{\Omega}}' \to \widehat{\mathbf{\Omega}}, t \right) \, dE' \, d\widehat{\mathbf{\Omega}}' \right] \, d^{3}r \, dE \, d\widehat{\mathbf{\Omega}} \, .$$

3.- Los neutrones emitidos por las fuentes $s(\mathbf{r}, \boldsymbol{E}, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t)$

Los mecanismos por los que disminuye la densidad de neutrones son:

4.- Escape por la frontera:

Capítulo I _

5.- Neutrones que salen de dE alrededor de E o de $d\hat{\Omega}$ alrededor de $\hat{\Omega}$ debido a colisiones, así como los que son absorbidos, esto es

(5) =
$$\int_V \Sigma_t(\mathbf{r}, E) \varphi(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) d^3r dE d\widehat{\mathbf{\Omega}}$$
.

Sumando los términos (1) y (4), y usando el teorema de la divergencia se tiene

$$(1) + (4) = \int_{V} \nabla \cdot \mathbf{j}(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \ d^{3}r \ dE \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} ,$$

donde **j** es la corriente total de neutrones através de la frontera del elemento de volume V. Dado que $\widehat{\Omega}$ no depende de las coordenadas espaciales, entonces

$$\nabla \cdot \mathbf{j} = \widehat{\mathbf{\Omega}} \cdot \nabla \varphi . \tag{1.3.6}$$

Con los cinco términos anteriores la Ec. (1.3.5) toma la forma

$$\begin{split} \int_{V} \left[\frac{1}{v} \frac{\partial}{\partial t} \varphi(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) + \widehat{\mathbf{\Omega}} \cdot \nabla \varphi + \Sigma_{t}(\mathbf{r}, E) \varphi(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \\ &- \int_{4\pi} \int_{0}^{\infty} \Sigma_{s} \left(\mathbf{r}, E' \to E, \widehat{\mathbf{\Omega}}' \to \widehat{\mathbf{\Omega}} \right) \varphi\left(\mathbf{r}, E', \widehat{\mathbf{\Omega}}', t \right) \ dE' \ d\widehat{\mathbf{\Omega}}' \\ &- s(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \right] \ d^{3}r \ dE \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} = 0 \ . \ (1.3.7) \end{split}$$

La Ec. (1.3.7) debe ser válida para cualquier elemento de volumen y cualesquiera intervalos de energía y de direcciones, dE y $d\hat{\Omega}$, por lo que el integrando de esta ecuación debe anularse idénticamente, por lo cual se tiene

$$\frac{1}{v}\frac{\partial}{\partial t}\varphi(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) + \widehat{\mathbf{\Omega}} \cdot \nabla\varphi + \Sigma_{t}(\mathbf{r}, E)\varphi(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t)
- \int_{4\pi}\int_{0}^{\infty}\Sigma_{s}\left(\mathbf{r}, E' \to E, \widehat{\mathbf{\Omega}}' \to \widehat{\mathbf{\Omega}}\right)\varphi\left(\mathbf{r}, E', \widehat{\mathbf{\Omega}}', t\right) dE' d\widehat{\mathbf{\Omega}}'
- s(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) = 0.$$
(1.3.8)

conocida como ecuación de transporte de neutrones.

La Ec. (1.3.8) contiene derivadas respecto al tiempo y a la posición, por lo tanto para que la solución quede determinada en forma única, ésta debe resesolverse con la condición inicial

$$\varphi\left(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, 0\right) = \varphi_0\left(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}\right), \quad \forall \mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}.$$
 (1.3.9)

También deben imponerse condiciones adecaudas al tipo de frontera del sistema. En particular, si el sistema está limitado por una **superficie no reentrante**, es decir, una superficie tal que un neutron que escapa del sistema no puede volver a entrar sin cambiar su trayectoria [3], entonces se escoje una condición de frontera de la forma

$$\varphi\left(\mathbf{r}_{s}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t\right) = 0 \qquad \text{si } \widehat{\mathbf{\Omega}} \cdot \widehat{\mathbf{n}} < 0 , \qquad (1.3.10)$$

donde $\hat{\mathbf{n}}$ es la normal exterior a la frontera, y \mathbf{r}_s es un punto sobre la frontera. Esta condición implica que no haya corriente de neutrones desde el exterior hacia el interior del sistema.

I.4 LA APROXIMACIÓN DE DIFUSIÓN

La aproximación de difusión es uno de los métodos más usados en el análisis de reactores nucleares. En esta aproximación, los detalles de la dependencia angular en la ecuación de transporte, Ec. (1.3.8), no se consideran necesarios, por lo tanto esta ecuación se integra respecto a todas las direcciones obteniendose

$$\frac{1}{v}\frac{\partial}{\partial t}\phi(\mathbf{r}, E, t) + \nabla \cdot \mathbf{J}(\mathbf{r}, E, t) + \Sigma_t(\mathbf{r}, E)\phi(\mathbf{r}, E, t) - \int_0^\infty \Sigma_s(E' \to E)\phi(\mathbf{r}, E', t) \ dE' - S(\mathbf{r}, E, t) = 0 , \qquad (1.4.1)$$

Capítulo I_

conocida como ecuación de continuidad de neutrones.

En el paso de la Ec. (1.3.8) a la Ec. (1.4.1) se han tomado las definiciones del flujo y la corriente totales dados en las Ecs. (1.3.2) y (1.3.3), y se ha denotado la integral de las fuentes de neutrones, $s(\mathbf{r}, E, \hat{\mathbf{\Omega}}, t)$, por $S(\mathbf{r}, E, t)$, es decir

$$S(\mathbf{r}, E, t) \equiv \int_{4\pi} s(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \ d\widehat{\mathbf{\Omega}}$$

El cuarto término de la Ec. (1.4.1) se ha obtenido integrando el término de dispersión (2), primero respecto a $\widehat{\mathbf{\Omega}}$ y posteriormente respecto a todas las direcciones de incidencia $\widehat{\mathbf{\Omega}}'$. Recordando que la sección transversal macroscópica diferencial de dispersión, definida en la Ec. (1.2.12), depende únicamente del ángulo entre las deirecciones de incidencia, $\widehat{\mathbf{\Omega}}'$ y de dispersión, $\widehat{\mathbf{\Omega}}$, se sigue que

$$\Sigma_s(E' \to E) \equiv \int_{4\pi} \Sigma_s(E' \to E, \widehat{\mathbf{\Omega}}' \to \widehat{\mathbf{\Omega}}) \, d\widehat{\mathbf{\Omega}}$$
$$= 2\pi \int_{-1}^1 \Sigma_s(E' \to E, \mu_0) \, d\mu_0 \,, \qquad (1.4.2)$$

donde $\mu_0 \equiv \cos \theta = \widehat{\Omega}' \cdot \widehat{\Omega}$.

Al tratar de simplificar la ecuación de transporte (1.3.8), eliminando la dependencia en la dirección, se introduce la corriente total de neutrones, que a su vez es una función desconocida, es decir, el problema no se ha simplificado eliminando la variable vectorial $\widehat{\Omega}$, sino que esta complicación se ha cambiado por la de introducir otra función desconocida, \mathbf{J} , que como se dijo anteriormente, no está relacionada en forma directa con el flujo de neutrones por lo tanto, la ecuación de continuidad de neutrones contiene dos funciones por determinar.

Con objeto de encontrar una ecuación para **J**, se multiplica la Ec. (1.3.8) por $\hat{\Omega}$ y posteriormente, se integra respecto a todas las direcciones. Entonces se tiene

$$\frac{1}{v}\frac{\partial}{\partial t}\mathbf{J}(\mathbf{r},E,t) + \nabla \cdot \int_{4\pi} \widehat{\mathbf{\Omega}} \widehat{\mathbf{\Omega}} \varphi \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} + \Sigma_{I}(\mathbf{r},E) \mathbf{J}(\mathbf{r},E,t)$$

Capítulo I

$$-\int_{0}^{\infty}\int_{4\pi}\int_{4\pi}\sum_{s}(E'\to E,\widehat{\Omega}'\to\widehat{\Omega})\ \widehat{\Omega}\varphi(\mathbf{r},E',\widehat{\Omega}',t)\ d\widehat{\Omega}\ d\widehat{\Omega}'\ dE'$$
$$-\mathbf{S}_{1}(\mathbf{r},E,t)=0,\qquad(1.4.3)$$

El segundo término de la ecuación anterior se aproxima como se muestra a continuación [4]. Primero se desarrolla el flujo angular de neutrones a primer orden alrededor del vector $\widehat{\mathbf{\Omega}}$, es decir

$$\varphi(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) \approx \varphi_0(\mathbf{r}, E, t) + \varphi_{1x}(\mathbf{r}, E, t)\Omega_x + \varphi_{1y}(\mathbf{r}, E, t)\Omega_y + \varphi_{1y}(\mathbf{r}, E, t)\Omega_z . \quad (1.4.4)$$

Integrando la Ec. (1.4.4) sobre todas las direcciones se tiene que

$$\varphi_0(\mathbf{r}, E, t) = \frac{1}{4\pi} \phi(\mathbf{r}, E, t) . \qquad (1.4.5)$$

Multiplicando la Ec. (1.4.4) por $\widehat{\mathbf{\Omega}}$ e integrando sobre todas las direcciones se tiene

$$\varphi_{1x}(\mathbf{r}, E, t)\Omega_x + \varphi_{1y}(\mathbf{r}, E, t)\Omega_y + \varphi_{1z}(\mathbf{r}, E, t)\Omega_z = \frac{3}{4\pi}\mathbf{J}\cdot\widehat{\mathbf{\Omega}} , \qquad (1.4.6)$$

ya que

у

$$\varphi_0(\mathbf{r}, E, t) \int_{4\pi} \widehat{\mathbf{\Omega}} \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} = \mathbf{0}$$

$$\int_{4\pi} \Omega_i \Omega_j \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} = \frac{4\pi}{3} \delta_{ij} , \qquad \text{para} \qquad i, j = x, y \text{ o } z . \tag{1.4.7}$$

Substituyendo las Ecs. (1.4.5) y (1.4.6) en (1.4.4)

$$\varphi(\mathbf{r}, E, \widehat{\mathbf{\Omega}}, t) = \frac{1}{4\pi} \phi(\mathbf{r}, E, t) + \frac{3}{4\pi} \mathbf{J}(\mathbf{r}, E, t) \cdot \widehat{\mathbf{\Omega}} ,$$

y substituyendo ahora esta última expresión en el segundo término de la Ec. (1.4.3) se tiene

$$\nabla \cdot \int_{4\pi} \widehat{\Omega} \widehat{\Omega} \varphi \ d\widehat{\Omega} = \frac{1}{3} \nabla \phi(\mathbf{r}, E, t) , \qquad (1.4.8)$$

ya que

$$\mathbf{J}\cdot\int_{4\pi}\widehat{\mathbf{\Omega}}\widehat{\mathbf{\Omega}}\widehat{\mathbf{\Omega}}\ d\widehat{\mathbf{\Omega}}=0$$

 $\mathbf{23}$

Capítulo I_

puesto que

$$\int_{4\pi} \Omega_x^i \Omega_y^j \Omega_z^k \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} = 0 , \qquad \text{si } i, j \text{ o } k \text{ es impar.}$$

El siguiente paso consiste en integrar el término de dispersión.

$$\mathbf{Q} \equiv \int_0^\infty \int_{4\pi} \left[\int_{4\pi} \Sigma_s(E' \to E, \widehat{\mathbf{\Omega}}' \to \widehat{\mathbf{\Omega}}) \ \widehat{\mathbf{\Omega}} \ d\widehat{\mathbf{\Omega}} \right] \varphi(\mathbf{r}, E', \widehat{\mathbf{\Omega}}', t) \ d\widehat{\mathbf{\Omega}}' \ dE' \ . \tag{1.4.9}$$

Con este propósito se coloca un sistema de coordenadas con el origen en el núcleo dispersor y con el eje z en la dirección de incidencia $\widehat{\Omega}'$, como se muestra en la Fig. 1.4.



Figura 1.4 Relación de las direcciones de incidencia y dispersión en una colisión de dispersión

En este sistema de coordenadas $\widehat{\mathbf{\Omega}}$ está dado por las Ecs. (1.2.9) y $\widehat{\mathbf{\Omega}}' = (0,0,1)^T$. Para integrar \mathbf{Q} respecto a $\widehat{\mathbf{\Omega}}$ recuerdese que $\Sigma_s(E' \to E, \widehat{\mathbf{\Omega}}' \to \widehat{\mathbf{\Omega}})$ es la sección transversal macroscópica diferencial de dispersión definida en la Ec. (1.2.13) y por lo tanto, como se dijo en la Sec. 1.2.4 sólo depende del ángulo de dispersión; entonces al realizar la integral, las componentes Q_x y Q_y se anulan y sólo queda la componente

$$Q_{z} = \int_{0}^{\infty} \int_{4\pi} 2\pi \int_{-1}^{1} \Sigma_{s}(E' \to E, \mu_{0}) \ \mu_{0} \ d\mu_{0} \ \varphi(\mathbf{r}, E', \widehat{\mathbf{\Omega}}', t) \ d\widehat{\mathbf{\Omega}}' \ dE'$$
$$\equiv \int_{0}^{\infty} \int_{4\pi} \Sigma_{S_{1}}(E' \to E) \ \varphi(\mathbf{r}, E', \widehat{\mathbf{\Omega}}', t) \ d\widehat{\mathbf{\Omega}}' \ dE' \qquad (1.4.10)$$

Capítulo I ___

Tomando como distribución de probabilidad del coseno del ángulo de dispersión a $2\pi \left[\Sigma_s(E' \to E) \right]^{-1} \Sigma_s(E' \to E, \mu_0) d\mu_0$ donde $\Sigma_s(E' \to E)$ es la sección transversal diferencial de dispersión definida en la Ec. (1.4.2), se sigue que la ecuación anterior se puede expresar en términos del promedio del coseno del ángulo de dispersión, es decir

$$\Sigma_{S_1}(E' \to E) = \bar{\mu}_0 \Sigma_s(E' \to E) . \qquad (1.4.11)$$

Substituyendo la Ec. (1.4.11) en la Ec. (1.4.10) y recordando que $Q_x = Q_y = 0$, se tiene por lo tanto

$$\mathbf{Q} = \bar{\mu}_0 \int_0^\infty \Sigma_s(E' \to E) \int_{4\pi} \varphi(\mathbf{r}, E', \widehat{\mathbf{\Omega}}', t) \ \widehat{\mathbf{\Omega}}' \ d\widehat{\mathbf{\Omega}}' \ dE'$$
$$= \bar{\mu}_0 \int_0^\infty \Sigma_s(E' \to E) \ \mathbf{J}(\mathbf{r}, E', t) \ dE' \ . \tag{1.4.12}$$

Substituyendo las Ecs. (1.4.8) y (1.4.12) en la Ec. (1.4.3) se tiene

$$\frac{1}{v}\frac{\partial}{\partial t}\mathbf{J}(\mathbf{r}, E, t) + \frac{1}{3}\nabla\phi(\mathbf{r}, E, t) + \Sigma_{t}(\mathbf{r}, E)\mathbf{J}(\mathbf{r}, E, t)$$
$$-\bar{\mu}_{0}\int_{0}^{\infty}\Sigma_{s}(E' \to E)\mathbf{J}(\mathbf{r}, E', t) \ dE' - \mathbf{S}_{1}(\mathbf{r}, E, t) = 0 \ . \tag{1.4.13}$$

Si la derivada de la corriente respecto al tiempo es mucho más pequeña que los otros términos, por ejemplo [4]

$$\frac{\partial \mathbf{J}}{\partial t} \ll v \Sigma_t \mathbf{J}$$

y se supone que las fuentes de neutrones son isotrópicas, i.e.

$$\mathbf{S}_1 = \mathbf{0} \; ,$$

entonces, la Ec. (1.4.13) toma la forma

$$\frac{1}{3}\nabla\phi(\mathbf{r}, E, t) + \Sigma_t(\mathbf{r}, E)\mathbf{J}(\mathbf{r}, E, t) - \bar{\mu}_0 \int_0^\infty \Sigma_s(E' \to E)\mathbf{J}(\mathbf{r}, E', t) \, dE' = 0 \,. \tag{1.4.14}$$

 $\mathbf{25}$

Si los neutrones no cambian su energía en las colisiones, entonces, recurriendo a la función delta de Dirac [4], se tiene que el término de dispersión está dado por

......

$$\bar{\mu}_0 \int_0^\infty \Sigma_s(E' \to E) \mathbf{J}(\mathbf{r}, E', t) \ dE' = \bar{\mu}_0 \int_0^\infty \delta(E' - E) \Sigma_s(E' \to E) \mathbf{J}(\mathbf{r}, E', t) \ dE'$$
$$= \bar{\mu}_0 \Sigma_s(E) \mathbf{J}(\mathbf{r}, E, t) , \qquad (1.4.15)$$

y substituyendo la Ec. (1.4.15) en la Ec. (1.4.14) se tiene, después de despejar la corriente, que

$$\mathbf{J}(\mathbf{r}, E, t) = -\frac{1}{3[\Sigma_t(\mathbf{r}, E) - \tilde{\mu}_0 \Sigma_s(E)]} \nabla \phi(\mathbf{r}, E, t) . \qquad (1.4.16)$$

De la Ec. (1.4.16) se sigue que se puede definir el coeficiente de difusión dependiente de la energía

$$D(\mathbf{r}, E) \equiv \frac{1}{3[\Sigma_t(\mathbf{r}, E) - \bar{\mu}_0 \Sigma_s(E)]} . \qquad (1.4.17)$$

Substituyendo la Ec. (1.4.17) en la Ec. (1.4.16) se tiene (ley de Fick incluyendo la dependencia en la energía)

$$\mathbf{J}(\mathbf{r}, E, t) = -D(\mathbf{r}, E)\nabla\phi(\mathbf{r}, E, t), \qquad (1.4.18)$$

y substituyendo finalmente esta relación entre la corriente y el flujo de neutrones junto con la Ec. (1.4.15) en la Ec. (1.4.3) se obtiene la **ecuación de difusión dependiente de la energía**

$$\frac{1}{v}\frac{\partial}{\partial t}\phi(\mathbf{r}, E, t) - \nabla \cdot D(\mathbf{r}, E)\nabla\phi(\mathbf{r}, E, t) + \Sigma_t(\mathbf{r}, E)\phi(\mathbf{r}, E, t) - \int_0^\infty \Sigma_s(E' \to E)\phi(\mathbf{r}, E', t) \ dE' - S(\mathbf{r}, E, t) = 0 \ . \tag{1.4.19}$$

Como la Ec. (1.4.19) tiene derivadas respecto al tiempo y a la posición, entonces para tener una solución única de esta ecuación se necesitan una condición inicial

$$\phi(\mathbf{r}, E, 0) = \phi(\mathbf{r}, E) , \qquad \forall \mathbf{r}, E ,$$

Capítulo I_

y condiciones de frontera apropiadas al tipo de frontera, por ejemplo en forma semejante a la Ec. (1.3.10)

$$\phi(\mathbf{r}_s, E, t) = 0 \; .$$

Finalmente, en estado estacionario, el número esperado de neutrones dentro del elemento de volumen d^3r alrededor de **r**, en el intervalo de energía dE alrededor de E, permanece constante a lo largo del tiempo, esto es,

$$\frac{1}{v}\frac{\partial}{\partial t}\phi(\mathbf{r},E) = 0 ; \qquad (1.4.20)$$

por lo tanto, la ecuación de difusión dependiente de la energía en estado estacionario es

$$-\nabla \cdot D(\mathbf{r}, E) \nabla \phi(\mathbf{r}, E) + \Sigma_t(\mathbf{r}, E) \phi(\mathbf{r}, E) - \int_0^\infty \Sigma_s(E' \to E) \phi(\mathbf{r}, E') \ dE' - S(\mathbf{r}, E) = 0 \ . \tag{1.4.21}$$

I.5 EL METODO DE MULTIGRUPOS

Es imposible dar una solución exacta a la ecuación de difusión de neutrones dependiente de la energía, pues la forma funcional de sus coeficientes, tales como las secciones transversales, se conoce sólo en forma aproximada. Como una primera aproximación a la solución de esta ecuación se tiene el modelo conocido como la **aproximación monoenergética**, en la cual se supone que todos los neutrones tienen la misma energía, y que ésta permanece sin cambio después de que han interaccionado con la materia constituyente del núcleo del reactor. En este modelo las secciones transversales, los coeficientes de difusión, y otros parámetros (tales como el número promedios de neutrones emitidos por fisión, que se definen más adelante), se suponen independientes de la energía.
Capítulo I

La aproximación monoenergética es apropiada para introducir la mayoría de los conceptos importantes del análisis de reactores nucleares, para el estudio y la implementación de los métodos computacionales, así como para realizar alguna evaluación cualitativa de gran utilidad en el diseño de un reactor nuclear. Sin embargo, este modelo es inadecuado en la solución de problemas prácticos de los reactores, teniendo como su principal desventaja, la caracterización de todos los neutrones por una sola energía, ya que el rango de energía de los neutrones de fisión abarca aproximadamente desde 0.01 eV hasta 10 MeV, (nueve ordenes de magnitud), y los efectos dominantes en distintas regiones de este rango de energía son diferentes, por lo que es necesario contar con otros métodos capaces de manejar la dependencia en la energía de una forma más adecuada.

El método de multigrupos es uno los más utilizados en el análisis de reactores nucleares. En este método, el rango de energía de los neutrones se divide en subintervalos llamados grupos de energía dentro de los cuales, las secciones transversales, los coeficientes de difusión, y otros parámetros, se consideran independientes de la energía, y se les denomina colectivamente como constantes de grupo. De esta forma, para cada uno de los grupos se tiene una ecuación del tipo de la Ec. (1.4.21) con coeficientes constantes. Estas ecuaciones están acopladas por los términos de dispersión y por los de las fuentes correspondientes como la fisión, como se explica más adelante.

I.5.1 Las Ecuaciones de Difusión de Multigrupos

Con objeto de obtener las ecuaciones de difusión de multigrupos, se divide el rango de energía en G grupos acotados por los valores $E_G < E_{G-1} < \ldots, < E_g < E_{g-1} < \ldots, < E_1 < E_1 < E_0$, como se ilustra en la Figura 1.5.

 $\mathbf{28}$



Figura 1.5 Grupos de energía.

Nótese que los grupos se numeran en orden decreciente respecto a la energía, es decir, los neutrones con mayor energía están agrupados entre E_0 y E_1 y los de menor energía en el grupo acotado por E_{G-1} y E_G .[‡]

Se identificará como grupo g al formado por los neutrones con energía en el intervalo $E_g < E < E_{g-1}$. El flujo total, $\phi_g(\mathbf{r}, t)$, en este grupo por unidad de volumen y de tiempo alrededor del punto \mathbf{r} al tiempo t se define por

$$\phi_g(\mathbf{r},t) \equiv \int_{E_g}^{E_{g-1}} \phi(\mathbf{r}, E, t) \ dE \ . \tag{1.5.1}$$

La ecuación de difusión en este grupo, se obtinene integrando la Ec. (1.4.19) en el intervalo de energía en cuestión, esto es

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{E_g}^{E_{g-1}} v^{-1}(E) \phi(\mathbf{r}, E, t) \, dE = \nabla \cdot \int_{E_g}^{E_{g-1}} D(\mathbf{r}, t) \nabla \phi(\mathbf{r}, E, t) \, dE$$

$$+ \int_{E_g}^{E_{g-1}} \Sigma_t(\mathbf{r}, t) \phi(\mathbf{r}, E, t) \, dE = \int_{E_g}^{E_{g-1}} \int_0^\infty \Sigma_s(E' \to E) \phi(\mathbf{r}, E', t) \, dE' \, dE$$

$$- \int_{E_g}^{E_{g-1}} S(\mathbf{r}, E) \, dE = 0 \,. \tag{1.5.2}$$

[‡] Esta forma numerar los grupos está sugerida por el hecho de que en un reactor nuclear, los neutrones son emitidos a altas energías y posteriormente, la van perdiendo en las colisiones hasta alcanzar eergías del orden de los 0.01 eV en los reactores térmicos.

Tomando como la función de peso normalizada a

$$\frac{1}{\phi_g(\mathbf{r},t)}\phi(\mathbf{r},E,t)$$
 ,

las constantes de grupo se definen como valores promedios dentro del grupo de energía; es decir

$$v_g^{-1} = \frac{1}{\phi_g(\mathbf{r},t)} \int_{E_g}^{E_{g-1}} v^{-1}(E)\phi(\mathbf{r},E,t) \ dE \ , \tag{1.5.3}$$

y la sección transversal macroscópica total promedio se define como

$$\Sigma_{lg}(\mathbf{r},t) = \frac{1}{\phi_g(\mathbf{r},t)} \int_{E_g}^{E_{g-1}} \Sigma_l(\mathbf{r},E,t) \phi(\mathbf{r},E,t) \ dE \ . \tag{1.5.4}$$

El término de dispersión requiere un tratamiento algo más detallado. Para ésto, la integral de 0 a ∞ , Ec. (1.4.19), se remplaza la suma sobre todos los grupos de energía desde los cuales los neutrones son dispersados hacia el grupo g-ésimo, esto es

$$\int_0^\infty \Sigma_s(E' \to E)\phi(\mathbf{r}, E', t) \ dE' = \sum_{g'=1}^G \int_{E_{g'}}^{E_{g'-1}} \Sigma_s(E' \to E)\phi(\mathbf{r}, E', t) \ dE' \ . \tag{1.5.5}$$

Integrando la Ec. (1.5.5) en este grupo, la sección transversal macroscópica de dispersión promedio del grupo g' al grupo g se define por

$$\Sigma_{sg'g} \equiv \frac{1}{\phi'_g(\mathbf{r},t)} \int_{E_{g'}}^{E_{g'-1}} \int_{E_g}^{E_{g-1}} \Sigma_s(E' \to E) \phi(\mathbf{r},E',t) \ dE \ dE' \ . \tag{1.5.6}$$

A continuación, se integra el término correspondiente a las fuentes de neutrones. Conviene separar este término en una parte relacionada con las fuentes que no dependen del flujo de neutrones, las llamadas fuentes externas, que se denotará por S^{ext} , y otra correspondiente a los neutrones emitidos por fisión, discutido brevemente en el párrafo siguiente.

El número promedio de neutrones emitidos en una fisión denotado por ν , es una función de la energía del neutrón que induce la fisión y del núclido con el que interacciona; y la probabilidad de que ocurra una interacción de fisión está descrita por la sección

Capítulo I

transversal macroscópica $\Sigma_f(\mathbf{r}, E, t)$. Por último, la probabilidad de que un neutrón sea emitido por fisión con energía E dentro del intervalo dE, está dada por

$$\chi(E)dE = \begin{cases} fracción promedio de neutrones emitidos \\ por fisión en el intervalo de energía dE \\ alrededor de E, por neutrón emitido. \end{cases}$$

De lo discutido en los párrafos anteriores, se sigue que se emiten en promedio

$$\chi(E)\int_0^\infty
u(E')\Sigma_f(\mathbf{r},E',t)\phi(\mathbf{r},E',t) \ dE'$$
.

neutrones con energía E_{+}

Integrando la expresión anterior dentro el grupo g, y remplazando la integral por la suma sobre todos los grupos se tiene

$$\int_{E_g}^{E_{g-1}} \chi(E) \ dE \ \sum_{g'=1}^G \int_{E'_g}^{E_{g'-1}} \nu(E') \Sigma_f(\mathbf{r}, E', t) \phi(\mathbf{r}, E', t) \ dE'$$
$$= \chi_g \sum_{g'=1}^G \nu_{g'} \Sigma_{fg'}(\mathbf{r}, t) \phi_{g'}(\mathbf{r}, t) \ , \tag{1.5.7}$$

donde se han definido

$$\chi_g \equiv \int_{E_g}^{E_{g-1}} \chi(E) \ dE \ ,$$

У

$$\nu_{g'} \Sigma_{fg'}(\mathbf{r}, t) \equiv \frac{1}{\phi'_g(\mathbf{r}, t)} \int_{E_{g'}}^{E_{g'-1}} \nu(E') \Sigma_f(\mathbf{r}, E', t) \phi(\mathbf{r}, E', t) \ dE' \ . \tag{1.5.8}$$

Finalmente, el coeficiente de difusión promedio se definide de manera que

$$D_g(\mathbf{r},t) \int_{E_g}^{E_{g-1}} \nabla \phi(\mathbf{r},E,t) \ dE \equiv \int_{E_g}^{E_{g-1}} D(\mathbf{r},E,t) \nabla \phi(\mathbf{r},E,t) \ dE \ . \tag{1.5.9}$$

Despejando de las Ecs. (1.5.3), (1.5.4), (1.5.6), (1.5.8) y (1.5.9) las integrales respecto a la energía, y substituyendolas en la Ec. (1.5.2), se tiene la ecuación de difusión para el grupo g

$$\frac{\partial}{\partial t} \frac{1}{v_g} \phi_g(\mathbf{r}, t) - \nabla \cdot D_g(\mathbf{r}, t) \nabla \phi_t(\mathbf{r}, t)
+ \Sigma_{tg}(\mathbf{r}, t) \phi_g(\mathbf{r}, t) - \sum_{g'=1}^G \Sigma_{sg'g}(\mathbf{r}, t) \phi_g(\mathbf{r}, t)
- \chi_g \sum_{g'=1}^G \nu_{g'} \Sigma_{fg'}(\mathbf{r}, t) \phi_{g'}(\mathbf{r}, t) - \int_{E_g}^{E_{g-1}} S^{ext}(\mathbf{r}, t) dE = 0. \quad (1.5.10)$$

La Ec. (1.5.10) se puede simplificar suponiendo que la energía de los neutrones incidentes es substancialmente mayor que la de los núcleos con que interaccionan, por lo que los neutrones no pueden ganar energía en las colisión para ser dispersados a un grupo de energía superior, y entonces sólamente podrán ser moderados hacia grupos de menor energía o permanecer en el grupo en que se encuentran; en este caso usando la Fig. 1.5

$$\sum_{sg'g}(\mathbf{r},t) = 0$$
, para $g' > g$,

y entonces la suma de las secciones de dispersión que aparece en la Ec. (1.5.10) se puede simplificar de la forma

$$\sum_{g'=1}^{G} \Sigma_{sg'g} \phi'_g = \sum_{g'}^{g-1} \phi_{g'} + \Sigma_{sgg} \phi_g . \qquad (1.5.11)$$

En la Ec. (1.5.11), se ha separado el término $\sum_{sgg} \phi_g$ que caracteriza la probabilidad de que un neutrón tenga una colisión de dispersión en cual la energía que pierde no es lo suficientemente grande para pasar a otro grupo de menor energía.

Restando $\sum_{sgg} \phi_g$ de la seción transvesal macroscópica total se define la **sección** transversal de remoción del grupo g por

$$\Sigma_{Rg} = \Sigma_{tg} - \Sigma_{sgg} , \qquad (1.5.12)$$

que caracteriza la probabilidad de que un neutrón sea removido del grupo g por medio de una colisión. [†]

[†] Hay que aclarar que algunas veces la sección de remoción se define de tal manera que no incluye a la sección transversal macroscópica de absorción.

Capítulo I.

En el caso particular de que las constantes de grupo son independientes de la posición y del tiempo, \ddagger y substituyendo las definiciones dadas en las Ecs. (1.5.11) y (1.5.12) en la Ec. (1.5.10) se tiene

$$\frac{1}{v_g} \frac{\partial}{\partial t} \phi_g(\mathbf{r}, t) - \nabla \cdot D_g \nabla \phi_g(\mathbf{r}, t) + \Sigma_{Rg} \phi_g(\mathbf{r}, t)
- \sum_{g'=1}^{g-1} \Sigma_{sg'g} \phi_{g'}(\mathbf{r}, t) - \chi_g \sum_{g'=1}^G \nu_{g'} \Sigma_{fg'} \phi_{g'}(\mathbf{r}, t)
+ \int_{E_g}^{E_{g-1}} S^{ext} dE = 0.$$
(1.5.13)

I.5.2 Método de Dos Grupos

Esta seccón términa con un caso particular del método de multigrupos, especialmente importante en el análisis de reactores térmicos, es el método de dos grupos de neutrones, en el cual los neutrones se separan en un grupo de neutrones rápidos y otro de neutrones térmicos. La energía de separación, E_1 , se escoge de manera que la dispersión de neutrones térmicos hacia el grupo rápido sea despreciable.

Los neutrones rápidos tienen energía en el intervalo $E_1 < E < E_0$, mientras que los neutrones térmicos tienen energía en el intervalo $E_2 < E < E_1$

Usando la Ec. (1.5.1) el flujo de neutrones rápidos se define por

$$\phi_1 \equiv \int_{E_1}^{E_0} \phi(\mathbf{r}, E, t) \ dE , \qquad (1.5.14)$$

y el grupo de neutrones térmicos está definido por

$$\phi_2 \equiv \int_{E_2}^{E_1} \phi(\mathbf{r}, E, t) \ dE , \qquad (1.5.15)$$

[‡] Una explicación sobre este punto y los métodos de cálculo de las constantes de grupo, se puede encontrar en la referencia [4].

Capítulo I ____

La probabilidad de que un neutrón de fisión aparezca en el grupo rápido o en el grupo térmico están dadas, respectivamente, por

$$\chi_1 = \int_{E_1}^{E_0} \chi(E) \ dE \ ,$$

у

$$\chi_2 = \int_{E_2}^{E_1} \chi(E) \ dE \ ,$$

entonces la ecuación de difusión para el grupo rápido es

$$\frac{1}{v_1} \frac{\partial}{\partial t} \phi_1(\mathbf{r}, t) - \nabla \cdot \nabla D_1 \phi_1(\mathbf{r}, t) + \Sigma_{R_1} \phi_1(\mathbf{r}, t) - \chi_1 \left[\nu_1 \Sigma_{f_1} \phi_1(\mathbf{r}, t) + \nu_2 \Sigma_{f_2} \phi_2(\mathbf{r}, t) \right] - S_1^{ext} = 0, \qquad (1.5.16)$$

y para el grupo térmico

$$\frac{1}{v_2} \frac{\partial}{\partial t} \phi_2(\mathbf{r}, t) - \nabla \cdot \nabla D_2 \phi_2(\mathbf{r}, t) + \Sigma_{a2} \phi_2(\mathbf{r}, t) - \Sigma_{1 \rightarrow 2}(\mathbf{r}, t) \phi^{(2)}(\mathbf{r}, t) - \chi_2 \left[\nu_1 \Sigma_{f1} \phi_1(\mathbf{r}, t) + \nu_2 \Sigma_{f2} \phi_2(\mathbf{r}, t) \right] - S_2^{ext} = 0.$$
(1.5.17)

En la Ec. (1.5.15) se ha substituido $\Sigma_{R2} = \Sigma_{a2}$ ya que la definición de la sección de remoción y de la suposición de que no hay dispersión desde el grupo de neutrones térmicos al grupo rápido.

I.6 VENENOS NEUTRONICOS

Durante la operación de un reactor nuclear, se acumulan los fragmentos de fisión así como los productos de su decaimiento, algunos de los cuales tienen secciones transversales de absorción grandes para neutrones térmicos, por lo que debe tomarse en cuenta su efecto en el cambio de la población de neutrones. Estos materiales son conocidos como **venenos** **neutrónicos**; entre los más importantes están el Xenón–135 y el Samario–149 [2] Con el propósito de calcular el efecto debido al Xe¹³⁵, es necesario estimar la concentración de este isótopo en estado estacionario. La sección transversal de absorción del Xe¹³⁵ para neutrones térmicos es aproximadamente del orden de 3×10^6 b. Se origina principalmente del decaimiento del I¹³⁵ producido en el 6.1% de las fisiones del U²³⁵ por neutrones térmicos, como se muestra en la expresión

El 0.2% del Xe¹³⁵ aparece directamente como producto de fisión [2]. De la Ec. (1.6.1), la concentración del Xe¹³⁵ se calcula a partir del decaimiento del Te¹³⁵ y del I¹³⁵, pero como la vida media del Te¹³⁵ es relativamente pequeña comparada con la del Iodo-135 y del Xenón-135, se puede suponer que el I¹³⁵ se forma directamente por fisión. La ecuación que gobierna la producción de I¹³⁵ puede escribirse como

$$\frac{dI}{dt} = -\lambda_I I - \sigma_{aI} \phi_{th} I + \gamma_I \Sigma_f \phi_{th} , \qquad (1.6.2)$$

donde I es la concentración, λ_I la vida media y σ_{aI} la sección transversal microscópica de absorción para neutrones térmicos y γ_I es el rendimiento por fisión (porcentaje de fisiones nucleares que producen a este isótopo) del I¹³⁵.

Análogamente, la rapidez de cambio de la concentración del Xe¹³⁵ está gobernada por

$$\frac{dX}{dt} = \lambda_I I + \gamma_X \Sigma_f \phi_{(th)} - \lambda_X X - \sigma_{aX} \phi_{th} X . \qquad (1.6.3)$$

En estado estacionario las derivadas que aparecen en las Ecs. (1.6.2) y (1.6.3) se anulan, y por lo tanto la concentración del Iodo-135 es entonces

$$I_{\infty} = \frac{\gamma_I \Sigma_f \phi_{th}}{\lambda_I} , \qquad (1.6.4)$$

donde el producto de la sección transversal microscópica de absorción de neutrones de los núcleos de I^{135} por el flujo de neutrones térmicos, que es pequeño comparado con λ_I [2], se ha ignorado.

Substituyendo la expresión para I_{∞} en la Ec. (1.6.3) junto con $\frac{dX}{dt} = 0$ y resolviendo para ecuación par $X = X_{\infty}$ se tiene que la concentración de Xe¹³⁵ en estado estacionario está dada por

$$X_{\infty} = \frac{(\gamma_X + \gamma_I) \Sigma_f \phi_{lh}^{(2)}}{\lambda_X + \sigma_{aX} \phi_{lh}} . \tag{1.6.5}$$

Multiplicando la Ec. (1.6.5) por $\sigma_{aX}\phi_{th}$, se sigue que la rapidez de absorción de neutrones térmicos por Xe¹³⁵ es

$$\sigma_{aX}\phi_{th}X_{\infty} = \frac{\sigma_{aX}\left(\gamma_X + \gamma_I\right)\sum_f \left[\phi_{th}\right]^2}{\lambda_X + \sigma_{aX}\phi_{th}} \,. \tag{1.6.6}$$

Con los conceptos resumidos en este capítulo se formulará, en el Capítulo III, el modelo para encontrar la distribución de los flujos de neutrones rápidos y térmicos y de la sección transversal macroscópica de control que permitan alcanzar el máximo de la potencia de un reactor. En el capítulo siguiente se expone el método simplex de programación lineal con el cual se resuelve el problema propuesto.

PROGRAMACION LINEAL

II.1 El Problema de Programación Lineal

El problema de programación lineal (PPL) es aquel en el que se busca optimizar (minimizar o maximizar) una función real la cual es una combinación lineal de sus argumentos, pidiendo al mismo tiempo que estos argumentos estén sujetos a restricciones dadas por ecuaciones y desigualdades lineales [10].

En general, un PPL en n variables sujetas a m restricciones se formula como *:

Minimizar:
$$z(x_1, ..., x_n) = \sum_{j=1}^m c_j x_j$$
 (2.1.1*a*)

Sujeta a:

$$\sum_{j=1}^{n} a_{ij} x_j \le b_i, \qquad i = 1, \dots, m_1$$
(2.1.1b)

$$\sum_{i=1}^{n} a_{ij} x_j = b_i, \qquad i = m_1 + 1, \dots, m_1 + m_2 \qquad (2.1.1c)$$

$$\sum_{j=1}^{n} a_{ij} x_j \ge b_i, \qquad i = m_1 + m_2 + 1, \dots, m \qquad (2.1.1d)$$

$$\mathbf{x} \ge \mathbf{0} \,, \tag{2.1.1e}$$

donde todos los coeficientes b_i , son no negativos. Esta condición siempre se puede satisfacer, ya que si alguno de los b_i es negativo, basta con multiplicar por -1 la restricción

^{*} En este trabajo se plantea el problema de minimizar; sin embargo, ésto no restringe el método, ya que para maximizar una función basta con minimizar el negativo de ésta.

correspondiente a este término.

En el PPL planteado en las Ecs. (2.1.1), se tienen m_1 restricciones del tipo "menor ó igual que", m_2 restricciones del tipo de "igualdad" y m_3 restricciones del tipo "mayor ó igual que".

En programación lineal suele usarse la terminología siguiente: [†] La **función objetivo** es la que se desea optimizar, i.e. Ec. (2.1.1a). Los argumentos de la función objetivo, i.e. x_i reciben el nombre de **variables de diseño**, y los c_i se llaman **coeficientes de costo**. Los coeficientes de las variables de diseño en las restricciones Ecs. (2.1.1b)-(2.1.1d) a_{ij} se llaman **recursos** y los b_i **requerimientos**. El conjunto definido por las Ecs. (2.1.1b)-(2.1.1e) es conocido por **conjunto restricción** IK [8].

II.2 El Formato Estandar

Puede parecer a primera vista, que las restricciones a que están sujetas las variables de diseño limitan la aplicación de la programación lineal a casos especiales. Sin embargo, como se ve en esta sección, hay varias formas en que las condiciones de un problema se pueden adaptar a la forma de las Ecs. (2.1.1).

II.2.1 Variables Libres

Las restricciones de no negatividad sobre las variables de diseño Ec.(2.1.1e) surgen de problemas prácticos donde dichas variables representan cantidades físicas (tales como áreas de secciones transversales, diámetros de alambres, cantidades de alimentos, etc. [8]) que no toman valores negativos. No obstante, en algunas aplicaciones las variables de diseño

[†] Esta terminología puede variar dependiendo del campo de aplicación.

pueden tomar también valores negativos; cuando este es el caso se dice que se tiene una **variable libre** y, para mantener la condición dada por Ec. (2.1.1e) se puede seguir alguno de los dos métodos descritos a continuación.

PRIMER METODO: Si x_k es una variable libre, se definen las dos variables de diseño no negativas x_k^+ y x_k^- tales que

$$x_k = x_k^+ - x_k^- \,. \tag{2.2.1a}$$

Substituyendo la expresión para x_k dada en la ecuación anterior en cada una de las Ecs. (2.1.1) en que aparece, el PPL queda en términos de variables no negativas.

Este método tiene la desventaja de que por cada variable libre que aparece, aumenta en uno el número de variables de diseño. Finalmente, el valor de la variable libre x_k se calcula con la Ec. (2.2.1a).

SEGUNDO METODO: Sunpóngase que x_k es una variable libre que aparece en una restricción del tipo de igualdad Ec. (2.1.1c) donde su coeficiente es distinto de cero, es decir $a_{ij} \neq 0$. Despejando x_k de esta ecuación se tiene

$$x_k = \frac{1}{a_{ik}} \sum_{j=1}^n a_{ij} x_j$$
, para $j \neq k$ (2.2.1b)

y substituyendo la Ec. (2.2.1b) en las otras Ecs. (2.1.1) se elimina la variable libre. Este método tiene la ventaja de que por cada variable libre que se tiene, tanto el número de variables de diseño como el de restricciones disminuyen en uno. El valor de cada variable libre se puede calcular a través de la ecuación de la cual se despejo, por ejemplo Ec. (2.2.1b). Esto siempre se puede hacer, pues como se ve más adelante en programación lineal, es usual transformar una desigualdad en una ecuación.

II.2.2 Variables Acotadas

En algunas aplicaciones se presentan variables acotadas entre dos valores extremos, esto es,

$$x_{i\ min} \le x_i \le x_{i\ max}.\tag{2.2.2a}$$

En este caso se define la nueva variable no negativa

$$x_i^0 = x_i - x_{i \min} \,. \tag{2.2.2b}$$

Al substitur esta nueva variable en las Ecs. (2.1.1) se elimina la variable acotada del PPL, y

Substituyendo la Ec. (2.2.2b) en la Ec. (2.2.2a) se tiene

$$x_i^0 \le x_{i \max} - x_{i \min} \tag{2.2.2c}$$

que es una restricción del tipo "menor o igual que". Cada variable acotada introduce otra restricción de este tipo.

II.2.3 Variables de Holgura y Excedentes*

Es posible transformar las restricciones del tipo "menor o igual que" en ecuaciones sumando a cada una de ellas una **variable de holgura** h_i no negativa, por lo tanto cada desigualdad de este tipo se transforma en una ecuación lineal de la forma

$$\sum_{j=1}^{n} a_{ij} x_j + h_i = b_i.$$
(2.2.3)

De forma similar, restando una variable excedente e_i no negativa a cada restricción del tipo "mayor o igual que", se transforma en una ecuación, es decir

^{*} N.del A. Algunos autores se refieren a ambos tipos de variables simplemente como variables de holgura.

$$\sum_{j=1}^{n} a_{ij} x_j - e_i = b_i.$$
(2.2.4)

Notese que el número de variables de diseño se incrementa en uno por cada una de las restricciones de estos dos tipos que se tenga.

La utilidad de las definiciones dadas en los párrafos anteriores se verá en la siguiente sección. Desde luego, que cuando en un PPL se hace uso de algunas de las transformaciones de las variables de diseño que se han discutido en los párrafos anteriores, el PPL resultante diferirá del original en el número de restricciones y variables.

En lo que sigue, resulta conveniente usar la notación vectorial, y por eso se construyen los siguientes vectores y la matriz de recursos.

El vector de variables de diseño $\mathbf{x} = (x_1, \dots, x_n)^T$ y el de costos $\mathbf{c} = (c_1, \dots, c_n)^T$ están en el espacio euclideano \mathbb{E}^n ; el vector de requerimientos $\mathbf{b} = (b_1, \dots, b_m)^T$ es un vector del espacio \mathbb{E}^m y la matriz de recursos $\mathbf{A} = (a_{ij})$ es de orden $m \times n$.

II.2.4 Formato Estandar

Las transformaciones de las variables de diseño discutidas anteriormente permiten formular el PPL general en el **formato estandar** como:

Minimizar:
$$f(\mathbf{x}) = \mathbf{c}^T \mathbf{x}$$
 (2.2.5*a*)

Sujeta a:
$$\mathbf{A}\mathbf{x} = \mathbf{b}$$
 (2.2.5*b*)

$$\mathbf{x} \ge \mathbf{0} \,. \tag{2.2.5c}$$

El formato estandar es importante porque convierte el PPL al problema de resolver un sistema de ecuaciones lineales, para lo que se cuenta con varios métodos; y posteriormente elegir, si el sistema de ecuaciones tiene muchas soluciones, la que proporcione el valor mínimo de la función objetivo.

Supóngase que se tiene un PPL con n variables de diseño y m restricciones en el formato estandar, y que la matriz del sistema **A** satisface la **hipótesis de rango completo**, es decir que, *las filas de* **A** *son linealmente independientes*, ya que las filas que sean linealmente dependientes se pueden omitir. Entonces hay tres casos posibles [10]:

- i) El número de ecuaciones es mayor que el de variables, m > n. En este caso, es posible que el sistema de ecuaciones no tenga solución, pues las ecuaciones pueden ser incompatibles, por lo que no tiene mayor interés.
- ii) Se tienen tantas ecuaciones como variables, m = n, entonces la solución es única y por lo tanto es la óptima, por lo que tampoco es de interés.
- iii) Hay más variables que ecuaciones, m < n, entonces el sistema tiene solución multiple y posiblemente, alguna de estas dé el valor óptimo de la función objetivo. Por lo tanto en lo que sigue se supondrá que este es el caso.

II.3 Teorema Fundamental de la Programación Lineal

El teorema fundamental de la programación lineal es muy importante porque proporciona un procedimiento sistemático para encontrar la solución al problema de minimización, sin tener que explorar todas las posibles soluciones del sistema dado por la Ec. (2.2.5b). Este procedimiento es conocido con el nombre de **Método Símplex**, el cuál se discute posteriormente, en este apartado. Antes de enunciar el teorema, se dan algunas definiciones importantes.

II.3.1 Soluciones Básicas

Dado que la matriz \mathbf{A} de la Ec. (2.2.5b) es de rango completo m, se puede formar un conjunto de m columnas que sean linealmente independientes tomadas de las columnas a_j de \mathbf{A} . Este conjunto forma una base para \mathbf{E}^n y se les llama columnas **básicas**. Con las columnas básicas se forma la matriz \mathbf{B} . Con las n - m columnas de \mathbf{A} que no están en \mathbf{B} llamadas columnas **no básicas**, se forma la matriz \mathbf{D} . El vector \mathbf{x}_B se forma con las variables de diseño asociadas a las columnas básicas y son conocidas por variables **básicas**; y el vector \mathbf{x}_D se forma con las restantes n - m variables **no básicas**. Reordenando las columnas de \mathbf{A} y las variables de \mathbf{x} , de manera que las columnas y variables básicas sean las m primeras (en sus respectivos arreglos), el sistema de ecuaciones (2.2.5b) toma la forma

$$(\mathbf{B}, \mathbf{D})\begin{pmatrix} \mathbf{x}_B\\ \mathbf{x}_D \end{pmatrix} = \mathbf{b}.$$
 (2.3.1)

Asignando el valor cero, a las variables no básicas, i.e. $\mathbf{x}_D = \mathbf{0}$, se tiene el sistema de m ecuaciones y m variables (básicas)

$$\mathbf{B}\mathbf{x}_B = \mathbf{b},\tag{2.3.2}$$

con solución única. El vector $\mathbf{x} = (\mathbf{x}_B, \mathbf{x}_D)^T$, donde \mathbf{x}_B es la solución de la Ec.(2.3.2) y $\mathbf{x}_D = \mathbf{0}$, es una solución de la Ec. (2.2.5b) y se le llama una **solución básica** del PPL dado por Ecs. (2.2.5). En otras palabras, en una solución básica a un PPL, las variables no básicas son identicamente nulas [13].

Se tienen también las definiciones siguientes: Una solución básica degenerada es una solución básica con una o más variables básicas nulas. Si una solución básica (degenerada) satisface las restricciones de no negatividad, se dice que es una solución básica permitida (degenerada). Si la solución (básica) permitida da el valor óptimo de la función objetivo se le llama solución (básica) permitida óptima. Desde luego la solución permitida óptima puede ser una solución degenerada,

Parace ser, que para resolver el PPL en forma estandar, es necesario explorar todas las soluciones del sistema de ecuaciones (2.2.5b), pero ésto no es una tarca práctica ya

que para encontrar sólo las soluciones básicas se tienen que formar tantos sistemas de ecuaciones del tipo de la Ec.(2.3.2) como combinaciones de m columnas básicas tomadas de la matriz **A**, es decir

$$\binom{N}{M} = \frac{N!}{(N-M)!M!},$$
(2.3.3)

número que puede llegar a ser muy grande (por ejemplo para 10 ecuaciones con 20 variables se tienen 184 756 posibles soluciones básicas).

Por fortuna, no es necesario conocer todas las posibles soluciones básicas de un PPL para escoger la óptima permitida, sino que es posible implementar el **método simplex** sugerido en la demostración del teorema fundamental de la programación lineal que se enuncia a continuación.

Teorema Fundamental de la Programación Lineal. Dado un PPL en el formato estandar con la matriz \mathbf{A} de orden $M \times N$ y rango M,

1) si existe una solución permitida, entonces existe una solución permitida básica;

2) si existe una solución permitida óptima, entonces existe una solución permitida básica óptima.

Del enunciado de este teorema se sigue que es suficiente buscar la solución óptima entre las básicas. Aquí no se dá la demostración del teorema fundamental pero los criterios que se discuten en la próxima sección están basados en esa demostración.

II.4 El Método Simplex

El método simplex es el algoritmo que partiendo de una solución básica permitida al PPL conduce a:

 obtener otra solución básica permitida que mejore el valor de la función objetivo, es decir, que el valor de la función objetivo evaluada en la nueva solución sea menor que el correspondiente a la solución anterior;

- 2) concluir que una solución dada es la óptima;
- 3) ó que la función objetivo y el conjunto restricción no están acotados.

La descripción del Método Simplex se facilita llevando el PPL de Ec. (2.2.5) a la forma canónica

$$\left(\mathbf{I} \quad , \quad \mathbf{Y}\right) \begin{pmatrix} \mathbf{x}_B \\ \mathbf{x}_D \end{pmatrix} = \mathbf{y}_0 \,. \tag{2.4.1}$$

por medio de eliminación gaussiana. En la Ec.(2.4.1), I es la matriz identidad de orden m obtenida de **B**, **Y** se obtiene de **D** por eliminación y el vector \mathbf{y}_0 a partir de **b**. Los elementos de toda la matriz en la Ec. (2.4.1) se denotan por $y_{i,j}$ para $1 \le i \le m$ y $1 \le j \le n$, y los elementos del vector de requerimientos \mathbf{y}_0 se denotan por $y_{i,0}$. Nótese que los elementos de la matriz y del vector de requerimientos en la forma canónica son las coordenadas de los vectores columnas y del vector \mathbf{y}_0 respecto a las columnas básicas.

II.4.1 Eliminación gaussiana

Es conveniente recordar en este momento el método de la eliminación gaussiana, porque con éste se puede escribir en forma canónica un PPL dado en el formato estándar, obteniéndose al mismo tiempo una solución básica. Por esto el método de eliminación es un elemento importante en la implementación y discusión del Método Simplex. Además, este método presenta la ventaja de que existen diferentes algoritmos que son variaciones del método de eliminación gaussiana, desarrollados para usarse en computadoras en la solución de sistemas grandes. Dada la matriz aumentada del sistema de ecuaciones (2.4.1)

$\binom{1}{}$	•••	0	• • •	0	• • •	0	$y_{1,m+1}$	• • •	Y1,j	• • •	$y_{1,q}$	• • •	$y_{1,n}$	y1,0
1:		:		:		:	• • •		•		:		:	:
0	• • •	1	• • •	0	•••	0	$y_{i,m+1}$		$y_{i,j}$	•••	$y_{i,q}$		$y_{i,n}$	¥i,0
:		:		:		:	•		•		•		•	:
0	• • •	0	•••	1	• • •	0	$y_{p,m+1}$	•••	$y_{p,j}$	• • •	$y_{p,q}$	• • •	$y_{p,n}$	$y_{p,0}$
1		;		:		:	• • •						•	:
\ 0	•••	0		0	• • •	1	$y_{m,m+1}$	• • •	$y_{m,j}$	• • •	$y_{m,q}$	• • •	$y_{m,n}$	$y_{m,0}$,

se elige $y_{p,q} \neq 0$ como pivote, entonces el método consiste en eliminar todos los elementos de la columna \mathbf{a}_q donde se encuentra dicho pivote y dejar un "1"en el lugar del pivote. Esto se puede realizar de la siguiente manera:

- 1) Se divide la fila p por $y_{p,q}$, quedando sus elementos como $y_{p,j}/y_{p,q}$. El elemento en esta fila situado en la columna p es entonces $1/p_{p,q}$.
- 2) Los elementos de la *i*-ésima fila se remplazan por la resta de estos elementos menos los correspondientes de la fila p multiplicados por $y_{i,q}$, i.e. $y_{i,j} y_{i,q}y_{p,j}/y_{p,q}$.

Realizando el procedimiento anterior en todas las filas, excepto la fila p, entonces se tiene la nueva matriz cuyos elementos denotados por $y'_{i,j}$ son

$$y'_{i,j} = y_{i,j} - \frac{y_{p,j}y_{i,q}}{y_{p,q}}, \quad \text{para,} \quad i = 1, \dots, m \quad i \neq p,$$

$$y'_{p,j} = \frac{y_{p,j}}{y_{p,q}}, \quad \text{para,} \quad i = p, \quad y \quad j = 0, 1, \dots, n.$$
(2.4.2)

II.4.2 Elección de la columna que deja la base

Para obtener otra solución al PPL, se intercambian una columna básica \mathbf{a}_p por la columna no básica \mathbf{a}_q . Al hacer este intercambio, la nueva solución puede no ser permitida, por lo que es necesario conocer el requisito que debe satisfacer la columna que sale para que la nueva solución satisfaga las restricciones de no negatividad.

El vector de requerimientos se puede expresar como una combinación lineal de las columnas básicas

$$\sum_{i=1}^{m} y_{i,0} \mathbf{a}_i = \mathbf{y}_0.$$
 (2.4.3)

La columna no básica \mathbf{a}_q también es una combinación líneal de las columnas básicas

$$\sum_{i=1}^{m} y_{i,q} \mathbf{a}_i = \mathbf{a}_q \,. \tag{2.4.4}$$

Multiplicando la Ec. (2.4.4) por $\epsilon \ge 0$, restandola de la Ec. (2.4.3) y pasando al lado izquierdo el término en \mathbf{a}_q , se tiene la solución no básica (pues está en términos de m + 1columnas)

$$\sum_{i=1}^{m} (y_{i,0} - \epsilon y_{i,q}) \mathbf{a}_i + \epsilon \mathbf{a}_q = \mathbf{y}_0 .$$
(2.4.5)

El coeficiente de cada una de las columnas \mathbf{a}_i de la solución dada en la Ec. (2.4.5) es una función continua decreciente de ϵ si $y_{i,q}$ es positivo, entonces estos coeficientes llegan a anularse para un valor suficientemente grande de ϵ , y si ϵ sigue creciendo, eventualmente se volveran negativos, por lo que la nueva solución dada por la Ec. (2.4.5) ya no será permitida. Supóngase que al crecer ϵ el primer coeficiente que se anula es el correspondiente a la columna básica \mathbf{a}_p , entonces la nueva solución es básica y permitida, ya que está dada en terminos de m columnas básicas y todos los coeficientes son no negativos, por lo tanto se tiene

$$\epsilon \ge y_{i,0}/y_{i,q} \,. \tag{2.4.6}$$

Como el coeficiente de \mathbf{a}_p es el primero en anularse, entonces $\epsilon = y_{i,p}/y_{i,q}$ por lo que se escoge p de tal manera que

$$\frac{y_{p,0}}{y_{p,q}} = \min_{i} \left\{ \frac{y_{i,0}}{y_{i,q}} \middle| y_{i,q} > 0 \right\},$$
(2.4.7)

es decir, la columna básica que sale de la base se debe elegir por el criterio de la Ec. (2.4.7) para que la nueva solución sea permitida.

Si uno o más de los coeficientes se anula simultáneamente junto con el de la columna \mathbf{a}_p , para ese valor de ϵ entonces la solución dada en la Ec. (2.4.5) es degenerada.

Si $y_{i,q} = 0$ para todo i = 1, ..., m, entonces la Ec. (2.4.5) es la solución actual. Por último, cuando todos los $y_{i,q}$ son negativos, los coeficientes de las columnas \mathbf{a}_i de la Ec. (2.4.5) crecen sin cota, y por lo tanto, la función objetivo también crece sin cota, ya que estos coeficientes son los elementos de la solución, es decir, son los valores que se asignan a las variables de diseño.

Estas condiciones se incluyen en el teorema de la mejora de la solución básica que se enuncia en el siguiente apartado.

II.4.3 Elección de la columna que entra a la base

En este apartado, se deduce un criterio para elegir la columna no básica que debe entrar a la base para construir una nueva solución básica permitida que proporcione un valor de la función objetivo menor que el que corresponde a la solución actual, o decidir en su caso, si la solución actual es la óptima.

Nótese en la Ec. (2.4.7) que si la solución actual es degenerada, entonces el mínimo de los cocientes es aquel que corresponde a una variable básica nula y, por lo tanto la variable correspondiente a la columna no básica que se incorporará a la nueva base también tomará el valor cero, por lo que la nueva solución básica permitida será degenerada. Este proceso puede continuar durante una serie de pasos hasta regresar a la primera solución degenerada, entonces el programa entra en un ciclo que puede repetirse indefinidamente. Para evitar estos ciclos, se han desarrollado algunos métodos, aunque en la práctica, se observa que éstos son innecesarios, pues el procedimiento simplex no suele entrar en ciclos [13]. Por esta razón, en lo que sigue se supone que toda solución permitida básica es no degenerada.

Antes de enunciar el teorema sobre la mejora de la solución conviene definir los **coeficientes de costo relativos o reducidos** como

$$r_j \equiv c_j - \sum_{i=1}^m c_i y_{i,j}$$
 para $j = 1, ..., n$. (2.4.8)

Nótese que cuando el índice j corresponde a una columna básica $r_j = 0$.

Teorema de la mejora de la solución básica: Dada una solución permitida básica no degenerada con valor de la función objetivo asociado z_0 , supóngase que para algún indice j se cumple $r_j < 0$. Entonces hay una solución factible básica con valor de la función objetivo correspondiente $z < z_0$. Si la columna \mathbf{a}_j puede ser usada para sustituir un vector de la base original y así generar una nueva solución permitida básica, esta nueva solución tendrá $z < z_0$. Si \mathbf{a}_j no se puede sustituir para generar una solución permitida básica, entonces el conjunto restricción K no está acotado y la función objetivo puede hacerse arbitrariamente pequeña (tendiendo hacia menos infinito) [13].

Prueba. Sea \mathbf{a}_q la columna no básica que se incorpora a la nueva base, y sea \mathbf{a}_p la columna que sale de la base actual de acuerdo con el criterio dado por la Ec. (2.4.6). Las coordenadas de la nueva solución básica permitida se denotan por

$$(y'_{1,0},\ldots,y'_{p-1,0},0,y'_{p+1,0},\ldots,y'_{m,0},0,\ldots,y'_{q,0},\ldots,0)^T.$$

El valor z de la función objetivo en la nueva solución es

$$z = \sum_{\substack{i=1\\i \neq p}}^{m} c_i y'_{i,0} + c_q y'_{q,0}$$
(2.4.9)

Substituyendo las expresiones de la Ec. (2.4.2) en la Ec. (2.4.9), sumando y restando $c_p y_{p,0}$, se tiene

Capítulo II.

$$z = \sum_{\substack{i=1\\i\neq p}}^{m} c_i y_{i,0} + c_p y_{p,0} - c_p y_{p,0} - \sum_{\substack{i=1\\i\neq p}}^{m} c_i \frac{y_{p,0} y_{i,q}}{y_{p,q}} + c_q \frac{y_{p,0}}{y_{p,q}}, \qquad (2.4.10)$$

Los dos primeros términos de la Ec. (2.4.10) son el valor de la función objetivo z_0 en la solución actual, y los tres últimos términos tienen como factor común a $y_{p,0}/y_{p,q}$, de donde

$$z = z_0 + \frac{y_{p,0}}{y_{p,q}} \left(c_q - \sum_{i=1}^m c_i y_{i,q} \right).$$
(2.4.11)

Para que $z < z_0$ el coeficiente relativo r_q que es el término entre paréntesis en la Ec. (2.4.11) debe ser negativo, ya que tanto $y_{p,0}$ como $y_{p,q}$ son positivos. Esto prueba la primera parte del teorema.

De la Ec. (2.4.11) se sigue la condición de optimalidad: Si existe una solución básica permitida para la cual $r_j \ge 0$ para j = 1, ..., n, entonces esta es la solución básica permitida óptima [13].

La demostración se sigue de la Ec. (2.4.11), ya que entonces la introducción de cualquier variable no básica a la base dará un valor mayor que el de z_0 que se tiene con la base actual.

II.4.4 Algoritmo y Tabla Simplex

En la práctica, la ejecución del método simplex se realiza colocando los elementos en un formato conocido como **Tabla Simplex**, como se indica a continuación: En la primera columna se colocan los coeficientes de costo asociados a las columnas básicas. En la segunda columna se colocan las variables básicas. La matriz de recursos ocupa el rectángulo central y el vector de requerimientos se coloca en la última columna. En la primera fila se tienen todos los coeficientes de costo y en la fila siguiente se colocan las columnas de la matriz **A**. En la última fila se ponen los coeficientes de costo relativo y en la última fila y última -

Capítulo II.

		c_1	• • •	c_p	• • •	c_m	• • •	c_q	• • •	c_n	
		a ₁	• • •	\mathbf{a}_p		\mathbf{a}_m		\mathbf{a}_q		\mathbf{a}_n	y 0
c_1	x_1	1	• • •	0	•••	0	• • •	$y_{1,q}$	• • •	$y_{1,n}$	¥1,0
			٠.	:	٠, .		٠.,	;	٠.	•	:
c_p	x_p	0	• • •	1	• • •	0	• • •	$y_{p,q}$	• • •	$y_{p,n}$	$y_{p,0}$
;			••,	:	٠.	:	٠.		۰.	•	:
c _m	x_m	0		0		1		$y_{m,q}$	• • •	$y_{m,n}$	Ym,n
$r_j =$	$= c_j - z_j$	r_1		r_p		r_m		r_q		r_n	-2

columna se coloca el negativo de la función objetivo evaluada en la solución actual (ver Figura 2.1).

Figura 2.1 Tabla Simplex.

El algoritmo consiste de los siguientes pasos:

Paso 1: Construcción de la tabla simplex.

- **Paso 2:** Se elige el mínimo de los coeficientes relativos, r_q de entre los $r_j < 0$. La columna a_q es la que entra en la nueva base, y se sigue al paso 3. Si $r_j \ge 0 \forall j$, entonces la solución actual es la óptima y el método termina.
- *Paso 3:* Se toma el mínimo de los cocientes $y_{i,0}/y_{i,q}$ para q elegido en el paso 2 y $y_{p,q} > 0$. La columna a_p es la que sale de la base y se sigue al paso 4. Si $y_{i,q} \leq 0 \forall i$, entonces la función objetivo decrece sin cota y el método termina.
- **Paso 4**: Se ejecuta el método de eliminación gaussiana con $y_{p,q}$ como pivote para obtener la nueva solución. Se regresa al paso 2.

 $\mathbf{51}$

II.4,5 El Problema Artificial

Si todas las restricciones del PPL son del tipo "menor o igual que", entonces las variables de holgura sirven como una solución permitida básica inicial, esto es

$$h_i = y_{i0}. (2.4.12)$$

Cuando algunas de las restricciones son de cualquiera de los otros dos tipos, en general no se tiene una solución básica permitida inicial en forma inmediata, ya que con las variables excedentes no se puede formar una solución básica permitida, pues los términos de requerimiento correspondientes son mayores o iguales que cero (i.e. $-e_i = y_{i,0}$ con $e_i \ge 0$). Una forma de obtener una solución inicial consiste en introducir las **variables artificiales** y_i , en las restricciones de los tipos de "igualdad"y "mayor o igual que". Entonces se formula la **función objetivo artificial** w como la suma de estas variables artificiales. Por lo tanto se tiene un nuevo PPL llamado problema artifici al (para distinguirlo del PPL original en el que no se han introducido la función objetivo artificial y las variables artificiales) donde la función por optimizar es la función objetivo artificial y además se han introducido las variables artificiales. Este problema se formula en el formato estándar como:

Minimizar:
$$w(\mathbf{y}) = \sum_{i} y_i$$
 (2.4.13*a*)

Sujeta a: $\mathbf{A}\mathbf{x} + \mathbf{y} = \mathbf{b}$ (2.4.13b) $\mathbf{x} \ge 0, \ \mathbf{y} \ge 0.$

Este problema se resuelve siguiendo los mismos pasos indicados en la sección anterior. En el problema artificial, la solución básica permitida inicial se obtiene asignando a las variables de holgura y artificiales, el valor de los términos de requerimiento (i.e. $h_i = y_{i,0}$ para $i = 1, \ldots, m_1$ y $y_i = y_{i,0}$ para $i = m_1 + 1, \ldots, m_i$).

Como la función objetivo artificial es la suma de cantidades no negativas, el menor valor que puede alcanzar es cero. Esto significa que las variables artificiales deben anularse al resolverse el problema artificial. Si no todas las variables artificiales se anulan, ļ

entonces de la ecuación (2.4.13b) se sigue que el sistema de restricciones del PPL original es incompatible y por lo tanto no tiene solución.

El método descrito hasta ahora, en el que se formula un problema artificial para encontrar una solución básica permitida inicial para resolver un PPL se conoce con el nombre de **Método Simplex de Dos Fases.** La primera fase consiste en plantear y resolver el problema artificial, y usar su solución óptima, si existe, como solución inicial para la segunda fase en la que se resuelve el PPL original.

Capítulo III

EL PROBLEMA DE LA DISTRIBUCION DE LA SECCION DE CONTROL PARA MAXIMIZAR LA POTENCIA DE UN REACTOR NUCLEAR

En este capítulo se formula el modelo del sistema dentro del cual se plantea el problema de encontrar la distribución de la sección transversal de control y de los flujos de neutrones rápidos y térmicos que proporcionan la máxima potencia, con las restricciones de que los flujos de neutrones deben ser no negativos; además de que el flujo de neutrones térmicos no debe exceder un valor máximo, y la sección transversal de control está acotada por un valor máximo y otro mínimo.

Se enuncian las características geométricas y físicas del núcleo del reactor, así como las propiedades de los materiales que lo forman.

III.1 MODELO DE REACTOR NUCLEAR

- * Se propone un reactor nuclear con núcleo en forma geométrica de prisma (slab) de grosor H finito, e infinitamente largo en las otras dos dimensiones.
- * Se supone que el sistema presenta *simetría* respecto al plano que pasa por su centro.

- * El sistema se considera *unidimensional*, de manera que los flujos de neutrones y la sección transversal macroscópica de control dependen unicamente de una coordenada espacial.
- * El material en el reactor se distribuye homogéneamente exceptuando el material absorbedor usado como variable de control.
- * El reactor está en estado estacionario.
- * Los neutrones y los núcleos de los átomos del material dentro del núcleo del reactor interactúan de muy diversas formas, pero en este caso sólo se tomarán en cuenta las reacciones de *dispersión*, *absorción y fisión*.
- * Se adopta la aproximación de difusión para dos grupos: neutrones rápidos y térmicos, para la descripción del comportamiento de los neutrones en el reactor.
- * Se supone acoplamiento directo entre los grupos de neutrones es decir, los neutrones rápidos son moderados hacia el grupo térmico, pero los neutrones térmicos no ganan energía suficiente por medio de colisiones para pasar al grupo rápido $(\Sigma_{th \rightarrow r} = 0).$
- * La mayoría de las fisiones se suponen inducidas por los neutrones térmicos, es decir que se desprecian las fisiones producidas por neutrones rápidos, $(\Sigma_f^{(r)} = 0)$.
- * Los neutrones emitidos por fisión (inmediatos y retardados) son rápidos, es decir, $\chi_r = 1, \chi_{th} = 0.$
- * De todos los venenos neutrónicos que aparecen como productos de fisión, sólo se consideran el xenón-135 y el yodo-135, y además se toma en cuenta el hecho de que el yodo-135 decae por emisión β en el xenón-135.

Capítulo III -

III.2 PLANTEAMIENTO DEL PROBLEMA

Como se afirma en el capítulo anterior, la solución de un problema de programación lineal necesita la formulación de una función objetivo por minimizar (optimizar) que mida la calidad de operación del sistema. El problema que se trata en esta tesis sugiere de manera natural como función objetivo al negativo de la potencia.

Para escribir la expresiones matemáticas de las relaciones que serán de utilidad en el desarrollo de este trabajo, se coloca un sistema de coordenadas cartesianas con origen en el centro del núcleo del reactor y con el eje x perpendicular al plano de simetría (Fig. 3.1).



Figura 3.1 Coordenadas del núcleo del reactor.

La potencia de un reactor nuclear proviene de la energía liberada en la fisión de los núcleos de los átomos del combustible. Si la energía promedio liberada en cada uno de estos eventos es \mathcal{E} , entonces la potencia generada en el intervalo dx alrededor del punto x es

$$dP = \mathcal{E}\Sigma_f^{(th)}(x)\phi_{th}(x)dx, \qquad (3.2.1)$$

Capítulo III.

donde \mathcal{E} es la energía promedio liberada por fisión, $\Sigma_f^{(th)}\phi_{th}(x)dx$ es el número esperado de fisiones ocurridas por unidad de área y unidad de tiempo en este intervalo, $\Sigma_f^{(th)}$ es la sección transversal macroscópica de fisión por neutrones térmicos y ϕ_{th} el flujo térmico, como se explica en el Capítulo I.

Para obtener la potencia generada en todo el núcleo del reactor se integra la ecuación (3.2.1) a lo largo de todo el núcleo del reactor. Dada la simetría, basta integrar sólo sobre la mitad del núcleo y multiplicar este resultado por dos, es decir

$$P = 2\mathcal{E}\Sigma_f^{(th)} \int_0^{\frac{H}{2}} \phi_{th}(x) \, dx \,. \tag{3.2.2}$$

Se imponen restricciones sobre los flujos de neutrones. Como se explicó en el Capítulo I, los flujos son cantidades no negativas, pues éstas representan el número esperado de neutrones que atraviesan el plano localizado en el punto x por unidad de área y unidad de tiempo sin importar la dirección en que se mueven; por lo tanto el flujo rápido debe satisfacer la relación

$$0 \le \phi_r \,. \tag{3..2.3}$$

El calor generado en un reactor nuclear de potencia como resultado de la fisión, se extrae haciendo circular un refrigerante a través del núcleo del reactor. El límite de potencia a la que un reactor puede operar con eficiencia y seguridad está determinado por la capacidad de transferencia de calor del refrigerante [2]. Si la potencia sobrepasara este límite, el refrigerante no podría retirar todo el calor generado y la temperatura del reactor se incrementaría con el tiempo, dañando sus componentes, pudiendo llegar incluso a fundirse el núcleo del reactor con el peligro de un posible escape de material radiactivo a la atmósfera.

Ya que se ha supuesto que la densidad de potencia es proporcional al flujo de neutrones térmicos, este flujo debe estar acotado, por lo tanto se pide que el flujo térmico no sea mayor que un valor determinado de antemano ϕ_{MAX} , es decir

$$0 \le \phi_{lh} \le \phi_{MAX} \,. \tag{3.2.4}$$

Para mantener la condición de criticidad, es necesario controlar el número de fisiones por unidad de tiempo y, como estas reacciones dependen de la interacción de los neutrones térmicos con los núcleos del combustible, una de las formas de conseguirlo es variando la sección transversal macroscópica de absorción. Para ésto, se introduce o retira un material que sea capaz de absorber neutrones térmicos sin producir neutrones adicionales La sección transversal macroscópica de absorción de este material de control recibe el nombre de **sección transversal macroscópica de absorción de control** o brevemente **sección de control** y se le denotará por $\Sigma_c(x)$. El intervalo de valores de la sección de control debe ser tal que permita al reactor mantener la condición de criticidad, en general

$$\Sigma_{c_{MIN}} \le \Sigma_c(x) \le \Sigma_{c_{MAX}} . \tag{3.2.5}$$

La sección transversal macroscópica de control puede tomar valores positivos o negativos. Los valores de positivos Σ_c significan que se agrega más material absorbedor al núcleo del reactor; mientras que un valor negativo de ésta indica que se retira parte del material de control.

III.3 ECUACIONES DE DIFUSIÓN PARA DOS GRUPOS

Además de las restricciones de carácter práctico arriba mencionadas, están las restricciones naturales de que los flujos de neutrones deben satisfacer las ecuaciones de difusión (en nuestro caso) que expresan el balance entre los mecanismos que tienden incrementar la población de neutrones y los que la hacen disminuir.

 $\mathbf{58}$

En estado estacionario, la ecuación de difusión para neutrones rápidos es:

$$D_r \frac{d^2 \phi_r(x)}{dx^2} - \Sigma_{r \to th} \phi_r(x) - \Sigma_a^{(r)} \phi_r(x) + \nu \Sigma_f^{(th)} \phi_{th}(x) = 0, \qquad (3.3.1)$$

y la ecuación para los neutrones térmicos es

$$D_{th} \frac{d^2 \phi_{th} x}{dx^2} + \Sigma_{r \to th} \phi_r(x) - \Sigma_a^{(th)} \phi_{th}(x) - \sum_a (x) \phi_{th}(x) - \frac{\sigma_{ax} (\gamma_x + \gamma_t) \Sigma_f^{(th)} [\phi_{th}(x)]^2}{\lambda_x + \sigma_{ax} \phi_{th}(x)} = 0$$
(3.3.2)

Las soluciones a estas ecuaciones deben satisfacer las condiciones de frontera que se indican a continuación.

Las ecuaciones de difusión de los flujos de neutrones en estado estacionario tienen una infinidad de soluciones, pero a cada situación física real le corresponde una función que representa correctamente a cada flujo. Para elegir la función apropiada a cada problema se imponen "condiciones de frontera", que determinan a esta solución en forma única.

En los problemas de reactores nucleares, algunos de los tipos de fronteras más importantes aparecen entre un medio que es comparablemente muy denso con otro que está esencialmente vacío.

En este caso, con el propósito de simplificar el poblema se impone como condiciones de frontera

$$\phi_r(H/2) = 0, \tag{3.3.3}$$

у

$$\phi_{th}(H/2) = 0. \tag{3.3.4}$$

Por la continuidad de las corrientes de neutrones en el centro del núcleo del reactor y la simetría, se pide que estas corrientes se anulen en este punto, esto es

$$\left. \frac{d\phi_r(x)}{dx} \right|_0 = 0, \tag{3.3.5}$$

у

$$\left. \frac{d\phi_{th}(x)}{dx} \right|_0 = 0. \tag{3.3.6}$$

En (3.2.4) se pide que el flujo térmico esté acotado superiormente por ϕ_{MAX} ; por lo general, el flujo alcanza su valor máximo en el centro del núcleo, por lo tanto se impone como última condición

$$\phi_{lh}(0) = \phi_{MAX} , \qquad (3.3.7)$$

aunque esta condición no es necesaria.

Después de la discusión anterior, el problema de que trata esta tesis consiste en maximizar la función objetivo (3.2.2) sujeta a las restricciones dadas por (3.2.3) a (3.3.7).

En los capítulos siguientes, se escribe la versión en diferencias finitas de las ecuaciones que definen el problema de modo que pueda ser planteado como un problema de programación lineal.

Capítulo IV

FORMULACION DEL PROBLEMA EN EL ESQUEMA CENTRADO EN LOS PUNTOS DE MALLA

En este capítulo, se resuelve el problema de la maximización de la potencia de un reactor nuclear por medio de programación lineal sucesiva, como se explicó en la introducción.

Se presenta la versión de la función objetivo, de las restriciones y de las ecuaciones de difusión para dos grupos en los esquemas del método en diferencias finitas y la linealización de los términos de envenenamiento y del producto del flujo térmico con la sección de control.

Los flujos de neutrones y la sección transversal de control son funciones de la posición; Así mismo, la función objetivo, las restricciones y las ecuaciones de difusión describen, en principio, el comportamiento de la población de neutrones en un medio continuo. Dado que en programación lineal se trabaja con variables discretas, es necesario escribir en forma discreta todas las relaciones mencionadas anteriormente. Esto se realiza por medio del método de diferencias finitas.[†]

IV.1 METODO DE DIFERENCIAS FINITAS

La idea en la cual se basa el método de diferencias finitas, consiste en aproximar la función por determinar, φ , mediante una función escalonada ϕ , en forma análoga a la que

[†] Existen otros métodos, como el de elementos finitos, que también se pueden utilizar.

se usa en cálculo para ilustrar el concepto de integral de una función. Con este propósito, el intervalo en que está definida la función φ , se divide en **celdas** por medio de los **puntos de malla**, x_i , como se muestra en la Figura 4.1.

La función escalonada, ϕ se puede centrar en dos formas distintas, dando origen al esquema centrado en los puntos de malla, que se revisa en este capítulo, y al esquema centrado en las celdas, que se pospone hasta el Capítulo V.

IV.1.1 Esquema centrado en los puntos de malla

En el esquema centrado en los puntos de malla se define la función ϕ por

$$\phi(x) = \phi(x_i)$$
 para $x_{i-1}^0 < x < x_i^0$, (4.1.1)

donde los puntos medios de cada celda están dados por $x_i^0 = (x_i + x_{i+1})/2$.

La longitud de la celda limitada por los puntos de malla x_i y x_{i+1} es

$$\Delta_i = x_{i+1} - x_i$$



Figura 4.1 Esquema centrado en los puntos de malla.

La derivada de una función en el punto x_i se puede aproximar por la fórmula de diferencia central,

$$\frac{d\phi}{dx}\Big|_{x_{i}^{0}} = \frac{\phi(x_{i}^{0} + \frac{\Delta_{i}}{2}) - \phi(x_{i}^{0} - \frac{\Delta_{i}}{2})}{\Delta_{i}}$$
$$= \frac{\phi(x_{i+1}) - \phi(x_{i})}{\Delta_{i}}, \qquad (4.1.2a)$$

Otras formas para aproximar la derivada (que no se usan en este trabajo y se mencionan sólo por completez) están dadas por la **fórmula de diferencia hacia adelante**

$$\left. \frac{d\phi}{dx} \right|_{x_i^0} = \frac{\phi(x_i^0 + \Delta_i) - \phi(x_i^0)}{\Delta_i} , \qquad (4.1.2b)$$

y la fórmula de diferencia hacia atrás

$$\left. \frac{d\phi}{dx} \right|_{x_i^0} = \frac{\phi(x_i^0) - \phi(x_i^0 - \Delta_i)}{\Delta_i} \,. \tag{4.1.2c}$$

A continuación, se deduce la fórmula de diferencia central. Las otras dos fórmulas se obtienen en forma semejante.

El valor de la función ϕ en el punto de malla x_i se calcula aproximadamente desarrollando la función alrededor del punto $x_i^0 = (x_{i+1} + x_i)/2$,

$$\phi(x_i) \approx \phi(x_i^0) - \frac{d\phi}{dx} \Big|_{x_i^0} \Delta_i + \frac{1}{2} \left| \frac{d^2\phi}{dx^2} \right|_{x_i^0} \Delta_i^2 .$$

$$(4.1.3a)$$

En forma semejante, el valor de la función en el punto x_{i+1} se aproxima por
Capítulo IV ____

$$\phi(x_{i+1}) \approx \phi(x_i^0) + \frac{d\phi}{dx} \Big|_{x_i^0} \Delta_i + \frac{1}{2} \left| \frac{d^2\phi}{dx^2} \right|_{x_i^0} \Delta_i^2 .$$
(4.1.3b)

Restando la Ec. (4.1.3a) de la Ec. (4.1.3b) y dividiendo por Δ_i se tiene la Ec. (4.1.2a).

Al usar este esquema en la solución del problema de la maximización de la potencia, los flujos de neutrones se centran alrededor de los puntos malla y la sección de control se centra en las celdas como se explica a continuación.

IV.2 Normalización de la Coordenada Espacial

Antes de comenzar a escribir la versión en diferencias finitas de las ecuaciones que describen el problema planteado en el capítulo anterior, conviene normalizar la coordenada espacial y reescribir las relaciones dadas por las Ecs. (3.2.2) a (3.3.2) en términos de la nueva variable normalizada \tilde{x} , que se define más adelante. También es conveniente denotar por $\phi^{(1)}$ y $\phi^{(2)}$ al flujo de neutrones rápidos y al flujo de neutrones térmicos, respectivamente.

Definiendo la nueva variable normalizada \check{x} por

$$\dot{x} = \frac{x}{\left(\frac{H}{2}\right)} , \qquad (4.2.1)$$

donde $0 \le x \le H/2$ y por lo tanto $0 \le \tilde{x} \le 1$. La segunda derivada del flujo rápido respecto a la nueva variable es

$$\frac{d^2\phi^{(1)}}{dx^2} = \left(\frac{2}{H}\right)^2 \frac{d^2\phi^{(1)}}{d\check{x}^2} , \qquad (4.2.2)$$

y analogamente para el flujo térmico se tiene

$$\frac{d^2\phi^{(2)}}{dx^2} = \left(\frac{2}{H}\right)^2 \frac{d^2\phi^{(2)}}{d\tilde{x}^2} , \qquad (4.2.3)$$

Capítulo IV _____

Por otra parte, para simplificar la notación se definen los sigiuentes términos:

$$P_{11} \equiv -\frac{\Sigma_a^{(r)} + \Sigma_{r \to th}}{D_r} , \qquad (4.2.4)$$

$$P_{12} \equiv \frac{\nu \Sigma_f^{(m)}}{D_r} , \qquad (4.2.5)$$

$$P_{21} \equiv \frac{\Sigma_{r \to th}}{D_{th}}, \qquad (4.2.6)$$

$$P_{22} \equiv -\frac{\sum_{a}^{(th)}}{D_{th}} , \qquad (4.2.7)$$

$$u(x) \equiv \frac{\Sigma_c}{D_{th}} , \qquad (4.2.8)$$

$$F[\phi^{(2)}] \equiv -\frac{(\gamma_X + \gamma_I)\sigma_{aX} \Sigma_f^{(th)} \phi^{(2)}}{D_{th}(\lambda_X + \sigma_{aX} \phi^{(2)})} .$$
(4.2.9)

Usando las definiciones dadas en los párrafos anteriores y renombrando a la variable \check{x} por x, la Ec. (3.3.1) de difusión para el flujo rápido toma la forma

$$\frac{d^2\phi^{(1)}}{dx^2} + \left(\frac{H}{2}\right)^2 \left(P_{11}\phi^{(1)} + P_{12}\phi^{(2)}\right) = 0, \qquad (4.2.10)$$

y para el flujo térmico

$$\frac{d^2\phi^{(2)}}{dx^2} + \left(\frac{H}{2}\right)^2 \left(P_{21}\phi^{(1)} + P_{22}\phi^{(2)} - u(x)\phi^{(2)} + \phi^{(2)}F[\phi^{(2)}]\right) = 0.$$
(4.2.11)



Figura 4.2 Distancia desde el centro del núcleo del reactor

 $\mathbf{65}$

Al normalizar la coordenada espacial, la frontera corresponde $x_{N+1} = 1$ (ver Figura 4.2). Las condiciones a la frontera dadas por las Ecs. (3.3.3) a (3.3.7) son:

(a) El flujo térmico en el centro tiene el valor fijo

$$\phi^{(2)}(x_1) = \phi_{MAX} \ . \tag{4.2.12a}$$

(b) Los flujos de neutrones en la frontera se anulan, esto es,

$$\phi^{(1)}(x_{N+1}) = \phi^{(2)}(x_{N+1}) = 0.$$
 (4.2.12b)

(c) Las corrientes de neutrones en el centro del sistema son cero, es decir,

$$\frac{d\phi^{(1)}}{dx}\bigg|_{x_1} = \frac{d\phi^{(2)}}{dx}\bigg|_{x_1} = 0.$$
 (4.2.12c)

IV.3 USO DEL ESQUEMA CENTRADO EN LOS PUNTOS DE MALLA

Dado que en este esquema los flujos de neutrones se suponen constantes alrededor de los puntos de malla, como ya se dijo en la sección anterior, se definen

$$\phi^{(g)}(x) = \phi^{(g)}_{1}$$
 para $x_{1} < x < x^{0}_{1}$, (4.3.1*a*)

$$\phi^{(g)}(x) = \phi^{(g)}_i \qquad \text{para} \qquad x^0_{i-1} < x < x^0_i , \qquad (4.3.1b)$$

$$\phi^{(g)}(x) = \phi_N^{(g)}$$
 para $x_N^0 < x < x_{N+1}^0$, (4.3.1c)

Capítulo IV_

donde $\phi_i^{(g)}$ designa flujo rápido si g = 1, y al flujo térmico si g = 2 y se supone constante en el intervalo alrededor del punto de malla x_i ; y x_i^0 es el punto medio de la celda, de acuerdo con la Ec. (4.1.1).

La variable de control se supondrá constante en el interior de cada celda, ésto es,

 $u(x) = u_i$ para $x_i < x < x_{i+1}$ (4.3.2)

 $\operatorname{con} i = 1, \ldots, N.$



Figura 4.3 Flujos de neutrones y variable de control en el esquema centrado en los puntos de malla.

Las corrientes de neutrones en los puntos intermedios x_i^0 se calculan por medio de la Ec. (4.1.2a), es decir,

$$\frac{d\phi^{(g)}(x)}{dx}\bigg|_{x_{i}^{0}} = \frac{\phi^{(g)}_{i+1} - \phi^{(g)}_{i}}{\Delta_{i}}, \qquad (4.3.3)$$

para i = 1, ..., N (Fig. 4.3), tal como en la Ec. (4.2b).

IV.3.1 Forma discreta de las ecuaciones

En esta sección se mostrará como el problema de optimización se puede poner como un problema de programación lineal (PPL). Aquí se presenta la forma en que la función objetivo dada en la Ec. (3.2.2) y las ecuaciones de difusión se pueden discretizar, de modo que el problema de optimización quede planteado como un PPL en forma estandar.

Como se propuso en el Capítulo III, todas las secciones transversales, exceptuando la sección transversal macroscópica de control, se suponen constantes; sin embargo, el método que se presenta a continuación no está restringido al caso con secciones transversales y coeficientes de difusión constantes, sino que puede aplicarse al problema más general donde estos parámetros cambien de una celda a otra como se hace con la sección transversal macroscópica de control.

A continuación, se deducen la forma en diferencias finitas tanto de la función objetivo a minimizar como de las restricciones que los flujos de neutrones y la sección transversal macroscópica de control deben satisfacer.

IV.3.1a Discretización de la Función Objetivo

Con el método simplex presentado en el capítulo anterior, se obtiene el mínimo de la función objetivo. Para maximizar la potencia, Ec. (3.2.2), se define la función objetivo a minimizar [‡]

$$J^* = -\int_0^1 \phi^{(2)}(x) dx. \tag{4.3.4}$$

Dado que por definición, una integral representa el área bajo la curva del integrando, es posible aproximar la integral por la suma de las área de los rectángulos construídos bajo

[‡] Dado que el factor $2\mathcal{E}\Sigma_{f}^{(th)}$ es constante, la localización del mínimo de la función objetivo no se altera al omitirlo, al igual que si se omite una constante aditiva.

Capítulo IV __

la gráfica de la función.

De acuerdo con lo anterior, el primer rectángulo que está construído sobre el intervalo (x_1, x_1^0) y que tiene por altura ϕ_{MAX} , tiene área

$$A_{1} = \frac{1}{2} \Delta_{1} \phi_{MAX}. \tag{4.3.5a}$$

Del mismo modo se calcula el área del rectángulo centrado al
rededor del punto malla $x_i \mbox{ como}$

$$A_{i} = \frac{(\Delta_{i-1} + \Delta_{i})}{2} \phi_{i}^{(2)}.$$
(4.3.5b)

El intervalo comprendido entre el punto x_N^0 y la frontera x_{N+1} no contribuye al valor de la integral porque el flujo térmico se anula en esta región, por lo tanto la función objetivo toma el valor aproximado

$$J^* = -\frac{1}{2}\Delta_1 \phi_{MAX} - \sum_{i=2}^N \frac{(\Delta_{i-1} + \Delta_i)}{2} \phi_i^{(2)}.$$
 (4.3.6)

Suprimiendo la constante aditiva $-\frac{1}{2}\Delta_1\phi_{MAX}$ y el factor 1/2 en la Ec. (4.3.6), la función objetivo a minimizar se redefine como

$$J = -\sum_{i=2}^{N} (\Delta_{i-1} + \Delta_i) \phi_i^{(2)} .$$
(4.3.7)

IV.3.1b Restricciones Primarias[†]

La forma en diferencias finitas de las restricciones dadas por las Ecs. (3.2.3), (3.2.4) y la correspondiente a la variable de control son, respectivamente

[†] Algunos autores llaman restricciones primarias a las designaldades $\mathbf{x} \ge \mathbf{0}$, donde \mathbf{x} es el vector de variables de diseño, y por analogía aquí se han denominado de esta forma a las restricciones tratadas en esta sección.

$0 \leq \phi_i^{(1)}$ para	$i=1,\ldots,N$	(4.3.8a)
----------------------------	----------------	----------

 $0 \le \phi_i^{(2)} \le \phi_{MAX} \quad \text{para} \quad i = 2, \dots, N \tag{4.3.8b}$

 $u_{MIN} \leq u_i \leq u_{MAX}$ para $i = 1, \dots, N.$ (4.3.8c)

IV.3.1c Restricciones que Aparecen Debido a la Ecuacion de Difusion del Flujo Rápido

Las ecuaciones de difusión dan origen a un conjunto de restricciones que los flujos de neutrones y la variable de control deben satisfacer. Originalmente estas restricciones aparecen como ecuaciones diferenciales; su aproximación en forma de diferencias finitas permitirá utilizarlas como restricciones en un PPL.

A continuación, se escribe la versión discreta de las ecuaciones de difusión; para ésto, se integran las ecuaciones (3.3.1) y (3.3.2) alrededor de cada punto malla.

<u>Ecuación para el flujo rápido en el intervalo</u> $x_1 \le x < x_1^0$. Integrando la Ec. (4.2.10) en el intervalo $x_1 \le x \le x_1^0$

$$\int_{x_1}^{x_1^0} \frac{d^2 \phi^{(1)}}{dx^2} dx + \left[\frac{H}{2}\right]^2 \left[\int_{x_1}^{x_1^0} P_{11} \phi^{(1)} dx + \int_{x_1}^{x_1^0} P_{12} \phi^{(2)} dx\right] = 0.$$
(4.3.9)

Substituyendo los valores de $\phi^{(1)}$ dados en las Ecs. (4.3.1a, b) en la Ec. (4.3.9) se tiene

$$\frac{d\phi^{(1)}}{dx}\Big|_{x_1}^{x_1^0} + \left[\frac{H}{2}\right]^2 \left[P_{11}\phi_1^{(1)} + P_{12}\phi_{MAX}\right]\frac{\Delta_1}{2} = 0, \qquad (4.3.10)$$

donde se ha usado el valor del flujo térmico en esta celda dado por la Ec. (3.3.7)

De acuerdo con la condición dada en la Ec. (3.3.5), la primera derivada del flujo rápido se anula en x_1 , y usando la aproximación para la derivada dada en la Ec. (4.3.3)con i = 1

$$\frac{\phi_2^{(1)} - \phi_1^{(1)}}{\Delta_1} + \frac{1}{2} \left[\frac{H}{2} \right]^2 \Delta_1 \left[P_{11} \phi_1^{(1)} + P_{12} \phi_{MAX} \right] = 0.$$
(4.3.11)

Para simplificar la notación se define

$$h_i \equiv \frac{1}{2} \left(\frac{H\Delta_i}{2}\right)^2 \,. \tag{4.3.12}$$

Multiplicando la Ec. (4.3.11) por $-\Delta_1$ y tomando la definición de la Ec. (4.3.12) con i = 1, se tiene finalmente la forma en diferencias finitas para la ecuación del flujo rápido en el intervalo $x_1 \leq x \leq x_1^0$ se tiene

$$(1 - h_1 P_{11})\phi_1^{(1)} - \phi_2^{(1)} = h_1 P_{12}\phi_{MAX} .$$
(4.3.13)

<u>Ecuación de difusión del flujo rápido en el intervalo</u> de $x_{i-1}^0 \leq x < x_i^0$, para i = 2, ..., N - 1. El próximo paso es integrar la Ec. (4.2.10) de difusión del flujo rápido alrededor de los puntos de malla intermedios x_i , para i = 2, ..., N - 1. Es conveniente separar la integración en los dos subintervalos $(x_{i-1}^0, x_i) y(x_i, x_i^0)$, ya que la sección de control puede cambiar al pasar de un lado a otro del punto malla x_i , y sumar posteriormente las contribuciones de las dos integrales resultantes.

$$\int_{x_{i-1}}^{x_i} \frac{d^2 \phi^{(1)}}{dx^2} dx + \left[\frac{H}{2}\right]^2 \int_{x_{i-1}}^{x_i} \left[P_{11} \phi^{(1)} + P_{12} \phi^{(2)}\right] dx + \int_{x_i}^{x_{i+1}^0} \frac{d^2 \phi^{(1)}}{dx^2} dx + \left[\frac{H}{2}\right]^2 \int_{x_1}^{x_{i+1}^0} \left[P_{11} \phi^{(1)} + P_{12} \phi^{(2)}\right] dx = 0.$$
(4.3.14)

Realizando las operaciones en forma semejante a como se hizo en la primera celda, la Ec. (4.3.14) toma la forma

Capítulo IV_

$$\Delta_{i}\phi_{i-1}^{(1)} + \left[\left(\Delta_{i}h_{i-1} + \Delta_{i-1}h_{i} \right) P_{11} - \Delta_{i-1} - \Delta_{i} \right] \phi_{i}^{(1)} + \Delta_{i-1}\phi_{i+1}^{(1)} + \left(\Delta_{i}h_{i-1} + \Delta_{i-1}h_{i} \right) P_{12}\phi_{i}^{(2)} = 0 , \qquad (4.3.15)$$

para i = 2, ..., N - 1.

<u>Ecuación de difusión del flujo rápido en el intervalo</u> $x_{N-1}^0 \leq x_N < x_N^0$. Para encontrar la forma en diferencias finitas de la Ec. (4.2.10) de difusión del flujo rápido en el intevalo $x_{N-1}^0 \leq x < x_N^0$ alrededor del punto malla x_N , se puede seguir el mismo procedimiento que en las regiones anteriores; pero también se puede obtener haciendo i = N en la Ec. (4.3.15) y tomando las condiciones de frontera dadas en la Ecs. (4.2.12b) sobre los flujos rápido y térmico, obteniéndose la ecuación

$$\Delta_N \phi_{N-1}^{(1)} + \left[\left(\Delta_{N-1} h_N + \Delta_N h_{N-1} \right) P_{11} - \Delta_{N-1} - \Delta_N \right] \phi_N^{(1)} + \left(\Delta_{N-1} h_N + \Delta_N h_{N-1} \right) P_{12} \phi_N^{(2)} = 0.$$
(4.3.16)

<u>Ecuación de difusión para el flujo rápido en el intervalo</u> $x_N^0 \le x \le x_{N+1}^0$.

Finalmente, en la semicel da $x_N^0 \le x \le x_{N+1}$ se obtiene el valor de la corriente rápida en la frontera

$$\left. \frac{d\phi^{(1)}}{dx} \right|_{x_{N+1}} = -\frac{\phi^{(1)}_N}{\Delta_N} , \qquad (4.3.17)$$

la cual no se incluye en el conjunto de ecuaciones a resolver, pues esta ecuación nos da el valor de la corriente de neutrones, una vez que $\phi_N^{(1)}$ ha sido determinado

Las Ecs. (4.3.13), (4.3.15) y (4.3.16) constituyen la representación en diferencias finitas de las ecuación de difusión para el flujo de neutrones rápidos.

IV.3.1d Restricciones que Aparecen Debido a la Ecuacion de Difusion del Flujo Térmico

Para encontar la versión en diferencias finitas de la ecuación de difusión del flujo de neutrones térmicos, Ec. (4.2.10), se sigue el mismo procedimiento, pero debe notarse que, puesto que el flujo térmico alrededor del punto malla x_1 está dado de antemano por la Ec. (4.2.12a), entonces en la integración de esta ecuación, conviene tratar explícitamente la región alrededor del punto malla x_2 , además de aquellas que se trataron en el caso del flujo de neutrones rápidos.

<u>Ecuación de difusión para el flujo térmico en el intervalo</u> $x_1 \le x < x_1^0$. Integrando las Ec. (4.2.11) en el intervalo $x_1 \le x < x_1^0$

$$\int_{x_1}^{x_1^0} \frac{d^2 \phi^{(2)}}{dx^2} dx + \left(\frac{H}{2}\right)^2 \int_{x_1}^{x_1^0} \left[P_{21} \phi^{(1)} + P_{22} \phi^{(2)} + \phi^{(2)} F[\phi^{(2)}] - u \phi^{(2)} \right] dx = 0, \quad (4.3.18)$$

y recordando las condiciones sobre la corriente térmica y el flujo de neutrones térmicos dadas por las Ecs. (4.2.12a,b), respectivamente, se tiene

$$\frac{d\phi^{(2)}}{dx}\Big|_{x_1^0} + \frac{1}{2} \left[\frac{H}{2}\right]^2 \Delta_1 \left[P_{21}\phi_1^{(1)} + P_{22}\phi_{MAX} + \phi_{MAX}F[\phi_{MAX}] - u_1\phi_{MAX}\right] = 0. \quad (4.3.19)$$

Usando la aproximación para la derivada en x_1^0 dada en la Ec. (4.3.3) y multiplicando la Ec. (4.3.19) por Δ_1 , y tomando h_1 de la definición en la Ec. (4..3.12) y reagrupando los términos semejantes se tiene la ecuación en diferencias finitas

$$h_1 P_{21} \phi_1^{(1)} + \phi_2^{(2)} - h_1 \phi_{MAX} u_1 = (1 - h_1 P_{22}) \phi_{MAX} - h_1 \phi_{MAX} F[\phi_{MAX}].$$
(4.3.20)

<u>Ecuación de difusión para el flujo térmico en el intervalo</u> $x_{i-1}^0 \le x \le x_i^0$.

A continuación, se integra la ecuación de difusión del grupo térmico en el intervalo $x_{i-1}^0 \le x \le x_i^0$, para i = 2, ..., N y posteriormente se tomarán como casos particulares de éste los casos para i = 2 e i = N. Integrando la Ec. (4.2.11) en el intervalo indicado

$$\frac{d\phi^{(2)}}{dx}\Big|_{x_{i}^{0}} - \frac{d\phi^{(2)}}{dx}\Big|_{x_{i-1}^{0}} + \frac{1}{2}\left[\frac{H}{2}\right]^{2}\left[\Delta_{i-1} + \Delta_{i}\right]\left[P_{21}\phi^{(1)}_{i} + P_{22}\phi^{(2)}_{i} + \phi^{(2)}_{i}F[\phi^{(2)}_{i}]\right] - \frac{1}{2}\left[\frac{H}{2}\right]^{2}\Delta_{i-1}u_{i-1} - \frac{1}{2}\left[\frac{H}{2}\right]^{2}\Delta_{i}u_{i} = 0, \quad (4.3.21)$$

y aproximando las derivadas como en la Ec. (4.3.3), multiplicando por $\Delta_{i-1}\Delta_i$, tomando la definición de h_i y reordenando los términos se llega a la expresión

$$(h_{i-1}\Delta_{i} + h_{i}\Delta_{i-1}) P_{21}\phi_{i}^{(1)} + \Delta_{i}\phi_{i-1}^{(2)} + [(h_{i-1}\Delta_{i} + h_{i}\Delta_{i-1}) P_{22} - \Delta_{i-1} - \Delta_{i}]\phi_{i}^{(2)} + (h_{i-1}\Delta_{i} + h_{i}\Delta_{i-1})\phi_{i}^{(2)} F[\phi_{i}^{(2)}] - h_{i-1}\Delta_{i}u_{i-1}\phi_{i}^{(2)} - h_{i}\Delta_{i-1}u_{i}\phi_{i}^{(2)} + \Delta_{i-1}\phi_{i+1}^{(2)} = 0, \qquad (4.3.22)$$

que es la forma discreta de la ecuación para el flujo térmico alrededor de los puntos malla x_i , para i = 3, ..., N - 1.

<u>Ecuación para el flujo térmico en el intervalo</u> $x_1^0 \le x < x_2^0$. Haciendo i = 2 en la Ec. (4.3.22) y tomando la condición $\phi_1^{(2)} = \phi_{MAX}$ se tiene

$$(h_{1}\Delta_{2} + h_{2}\Delta_{1}) P_{21}\phi_{2}^{(1)} + [(h_{1}\Delta_{2} + h_{2}\Delta_{1}) P_{22} - \Delta_{1} - \Delta_{2}]\phi_{2}^{(2)} + (h_{1}\Delta_{2} + h_{2}\Delta_{1}) F[\phi_{2}^{(2)}]\phi_{2}^{(2)} - h_{1}\Delta_{2}u_{1}\phi_{2}^{(2)} - h_{2}\Delta_{1}u_{2}\phi_{2}^{(2)} + \Delta_{1}\phi_{3}^{(2)} = -\Delta_{2}\phi_{MAX} .$$

$$(4.3.23)$$

<u>Ecuación para el flujo térmico intervalo</u> $x_{N-1}^0 \le x < x_N^0$. Sea i = N, entonces $\phi_N^{(1)} = \phi_{N+1}^{(2)} = 0$. Substituyendo en la Ec. (4.3.23) se tiene

Capítulo IV

$$(h_{N-1}\Delta_{N} + h_{N}\Delta_{N-1}) P_{21}\phi_{N}^{(1)} + \Delta_{N}\phi_{N-1}^{(2)}$$

+ $[(h_{N-1}\Delta_{N} + h_{N}\Delta_{N-1}) P_{22} - \Delta_{N-1} - \Delta_{N}]\phi_{N}^{(2)}$
+ $(h_{N-1}\Delta_{N} + h_{N}\Delta_{N-1})\phi_{N}^{(2)} F[\phi_{N}^{(2)}] - h_{N-1}\Delta_{N}u_{N-1}\phi_{N}^{(2)}$
 $-h_{N}\Delta_{N-1}u_{N}\phi_{N}^{(2)} = 0.$ (4.3.24)

<u>Ecuación para el flujo térmico en el intervalo</u> $x_N^0 \le x < x_{N+1}$. Finalmente, para la semicelda entre x_N^0 y x_{N+1} se tiene que la derivada del flujo térmico es

$$\left. \frac{d\phi^{(2)}}{dx} \right|_{x_{N+1}} = -\frac{\phi^{(2)}_N}{\Delta_N} , \qquad (4.3.25)$$

que al igual que en el caso de la ecuación para el flujo de neutrones rápidos en esta región, Ec. (4.3.17), no se usa en el problema y se dan sólo por completez.

IV.4 RELACION CON UN PROBLEMA DE PROGRAMACION LINEAL

Ahora, la función objetivo y las restricciones (incluyendo en éstas a las ecuaciones de difusión de neutrones) están en forma discreta, es decir, el problema en el que originalmente se tenían como indeterminadas tres funciones (el flujo rápido, térmico y la variable de control) se ha transformado en un problema algebraico con 3N - 1 indeterminadas, una asociada a cada flujo alrdedor de cada punto de malla y una asociada a la variable de control en cada celda (recuerdese que el flujo de neutrones térmicos ya está dado de antennano en el centro del núcleo del reactor) y con 4N-1 ecuaciones. A estas variables se les referirá como variables de diseño, de acuerdo con la terminología de la programación lineal. Parecería que en este problema en particular, hay más restricciones que variables de diseño, sin embargo, estas variables cestán acotadas superiormente, y una forma de resolver el problema con el método simplex es introduciendo variables de holgura para convertir en igualdades las

Capítulo IV _

restricciones impuestas por las cotas superiores, por lo que el número de variables de diseño aumenta en un número igual a de cotas superiores que se presentan.

Hasta ahora se está frente a un problema no lineal, ya que las ecuaciones correspondientes a la de difusión para el flujo termico contiene dos términos no lineales: el término de envenenamiento por xenón y el de la variable de control, pues este último es un producto de dos variables de diseño.

Para resolver esta situación, se propone que las variables de diseño se desarrollen a primer orden alrededor de una solución propuesta, denotada por $\tilde{\phi}_i^{(1)}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)}$ y \tilde{u}_i , esto es

$$\phi_i^{(1)} \approx \tilde{\phi}_i^{(1)} + \delta \phi_i^{(1)}$$

$$\phi_i^{(2)} \approx \tilde{\phi}_i^{(2)} + \delta \phi_i^{(2)}$$

$$u_i \approx \tilde{u}_i + \delta u_i.$$
(4.4.1)

Entonces el término de envenenamiento por xenón dado en la Ec. (4.2.9) se aproxima a primer orden por

$$\begin{split} \phi_{i}^{(2)}F\left[\phi_{i}^{(2)}\right] &\approx \left(\tilde{\phi}_{i}^{(2)} + \delta\phi_{i}^{(2)}\right) \left[F\left(\tilde{\phi}_{i}^{(2)}\right) + \left(\frac{dF}{d\phi^{(2)}}\right)_{\tilde{\phi}_{i}^{(2)}} \delta\phi_{i}^{(2)}\right] \\ &\approx \tilde{\phi}_{i}^{(2)}F\left(\tilde{\phi}_{i}^{(2)}\right) + \tilde{\phi}_{i}^{(2)} \left(\frac{dF}{d\phi^{(2)}}\right)_{\tilde{\phi}_{i}^{(2)}} \delta\phi_{i}^{(2)} + F\left(\tilde{\phi}_{i}^{(2)}\right) \delta\phi_{i}^{(2)} , \quad (4.4.2) \end{split}$$

donde la derivada de F respecto a $\phi^{^{(2)}}$ se evalúa en $\tilde{\phi}_i^{^{(2)}}.$

De la definición (4.2.9) se tiene que la derivada de $F(\phi_i^{(2)})$ es

$$\frac{dF}{d\phi_i^{(2)}} = -\frac{\gamma \sigma_{aX} \Sigma_{f_2} \lambda_X}{D_2 (\lambda_X + \sigma_{aX} \phi_i^{(2)})^2}, \qquad (4.4.3)$$

y definiendo

$$G\left(\phi_{i}^{(2)}\right) \equiv \left(\frac{2\lambda_{X} + \sigma_{aX}\phi_{i}^{(2)}}{\lambda_{X} + \sigma_{aX}\phi_{i}^{(2)}}\right)F(\phi_{i}^{(2)}), \qquad (4.4.4)$$

la Ec. (4.4.2) se puede expresar como

Capítulo IV _

$$\phi_i^{(2)} F\left(\phi_i^{(2)}\right) \approx \tilde{\phi}_i^{(2)} F\left(\tilde{\phi}_i^{(2)}\right) + G\left(\tilde{\phi}_i^{(2)}\right) \delta \phi_i^{(2)}.$$

$$(4.4.5)$$

El producto del flujo de neutrones térmicos con la variable de control también se aproxima a primer orden por

$$\phi_i^{(2)} u_j \approx \tilde{\phi}_i^{(2)} \tilde{u}_j + \tilde{u}_j \delta \phi_i^{(2)} + \tilde{\phi}_i^{(2)} \delta u_j .$$
(4.4.6)

Substituyendo las Ec. (4.4.1), en la función objetivo, Ec. (4.3.7) y en las restricciones para el flujo térmico y la variable de control, Ecs. (4.3.8), y en las ecuaciones de difusión correspondientes al flujo rápido, Ecs. (4.3.13), (4.3.15) y (4.3.16), y junto con las Ecs. (4.4.5) y (4.4.6) y en las ecuaciones de difusión para el flujo térmico Ecs. (4.3.20), (4.3.22), (4.3.23) y (4.3.24) utilizando aquí las Ecs. (4.4.5) y (4.4.6) el problema de la maximización de la potencia queda así linealizado. Las variables de diseño son ahora las $\delta \phi_i^{(1)}, \delta \phi_i^{(2)}$ y δu_i , ya que $\tilde{\phi}_i^{(1)}, \tilde{\phi}_i^{(2)}$ y \tilde{u}_i son tomadas constantes.

Estas variables de diseño son variables acotadas que pueden tomar valores positivos y negativos

$$\begin{split} &-\tilde{\phi}_{i}^{(1)} \leq \delta \phi_{i}^{(1)} ,\\ &-\tilde{\phi}_{i}^{(2)} \leq \delta \phi_{i}^{(2)} \leq \phi_{MAX} - \tilde{\phi}_{i}^{(2)} ,\\ &u_{MIN} - \tilde{u}_{i} \leq \delta u_{i} \leq u_{MAX} - \tilde{u}_{i} \ . \end{split}$$

Redefiniendo las variables de diseño asociadas a los flujos de neutrones como variables acotadas (ver Secc. II.2.2), se regresa a las variables de diseño $\phi_i^{(1)}$ y $\phi_i^{(2)}$.

Es conveniente denotar a las variables de diseño por

$$z_i \equiv \phi_i^{(1)} = \tilde{\phi}_i^{(1)} + \delta \phi_i^{(1)}$$
 para $i = 1, ..., N$, (4.4.7)

$$z_{N-1+i} \equiv \phi_i^{(2)} = \tilde{\phi}_i^{(2)} + \delta \phi_i^{(2)}$$
 para $i = 2, \dots, N$. (4.4.8)

En lo que respecta a la variable de control, se define

77

-

Capítulo IV _____

$$z_{2N-1+i} \equiv u_i - u_{MIN}$$
, para $i = 1, \dots, N$. (4.4.9)

Resolviendo la Ec. (4.4.9) para u_i , y substituyendo en la Ec. (4.3.8c) se tiene

$$u_{MIN} \le z_{2N-1+i} + u_{MIN} \le u_{MAX}$$
,

de donde se sigue la restricción

$$0 \le z_{2N-1+i} \le u_{MAX} - u_{MIN} . \tag{4.4.10}$$

La Ec. (4.4.10) implica que se tienen N restricciones del tipo "menor o igual que" para la variable de diseño z_{2N-1+i} . De la Ec. (4.4.7) se tiene que $u_i = z_{2N-1+i} + u_{MIN}$.

Substituyendo las Ecs. (4.4.7) a (4.4.9) en las ecuaciones linealizadas, y definiendo los coeficientes de la función objetivo, c_i por

$$c_{N-1+i} = \Delta_{i-1} + \Delta_i$$
, para $i = 2, \dots, N$.

el problema se puede formular en el formato estandar como:

Maximizar:
$$J = \sum_{i=2}^{N} c_{N-1+i} z_{N-1+i}$$
 (4.4.11)

Sujeto a:
$$z_{N-1+i} \le \phi_{MAX}$$
, $i = 2, ..., N$ (4.4.12)

$$z_{2N-1+i} \le u_{MAX} - u_{MIN} \ i = 1, \dots, \ N \tag{4.4.13}$$

junto con:

(Ecuación para el flujo rápido)

$$a_{2N,1}z_1 + a_{2N,2}z_2 = b_{2N} , (4.4.14)$$

 $a_{2N-1+i,i-1}z_{i-1}+a_{2N-1+i,i}z_i+a_{2N-1+i,i+1}z_{i+1}+\\$

$$a_{2N-1+i,N-1+i}z_{N-1+i} = b_{2N-1+i}, \qquad i = 2, \dots, N \qquad (4.4.15)$$

$$a_{3N-1,N-1}z_{N-1} + a_{3N-1,N}z_N + a_{3N-1,2N-1}z_{2N-1} = b_{3N-1}$$
(4.4.16)

(Ecuacion para el flujo térmico)

$$a_{3N,1}z_1 + a_{3N,N+1}z_{N+1}a_{3N,2N}z_{2N} = b_{3N}$$
(4.4.17)

 $a_{3N+1,2}z_2 + a_{3N+1,N+1}z_{N+1} + a_{3N+1,N+2}z_{N+2} + a_{3N+1,2N}z_{2N}$

$$+a_{3N+1,2N+1}z_{2N+1} = b_{3N+1} \tag{4.4.18}$$

79

 $a_{3N-1+i,i}z_i + a_{3N-1+i,N-2+i}z_{N-2+i} +$

$$\begin{aligned} a_{3N-1+i,N-1+i} z_{N-1+i} + a_{3N-1+i,N+i} z_{N+i} + \\ a_{3N-1+i,2N-2+i} z_{2N-2+i} + a_{3N-1+i,2N-1+i} z_{2N-1+i} = b_{3N-1+i} , \\ \text{para} \qquad i = 3, \dots, \ N-1 \ (4.4.19) \end{aligned}$$

$$a_{4N-1,N}z_N + a_{4N-1,2N-2}z_{2N-2} + a_{4N-1,2N-1}z_{2N-1} + a_{4N-1,3N-2}z_{3N-2} + a_{4N-1,3N-1}z_{3N-1} = b_{4N-1}.$$
(4.4.20)

Las Ecs. (4.4.12) a (4.4.20) constituyen un conjunto de (4N - 1) restricciones con (3N - 1) variables de diseño, z_1, \ldots, z_{3N-1} , donde N es el número de mallas usadas al aplicar el método de diferencias finitas.

La primera desigualdad, Ec. (4.4.12) representa la restricción que el flujo de neutrones térmicos debe satisfacer, y como este flujo tiene asociadas N - 1 variables de diseño, entonces para convertirse en ecuaciones, es necesario intoducir las variables de holgura, una para cada de estas restricciones del tipo "menor que". Estas variables de holgura se denotan por z_{3N-2+i} , para i = 1, ..., N - 1.

La segunda desigualdad corresponde a la restricción sobre la variable de control, la cual debe satisfacerse en las N celdas. Por lo tanto, sumando a cada una de ellas la variable

ESTA TESIS NO NEBE Salir de la Biblioteca Capítulo IV _____

de holgura $z_{\scriptscriptstyle 4N-2+i}$ se tiene N ecuaciones que se numeran desde N hasta2N-1.

Las ecuaciones de difusión para al flujo rápido, Ecs. (4.4.14) a (4.4.16), están numeradas desde 2N hasta 3N - 1. Sus coeficientes son: para (x_1, x_1^0)

$$a_{2N,1} = 1 - h_1 P_{11} ,$$

$$a_{2N,2} = -1 ,$$

$$b_{2N} = h_1 P_{12} \phi_{MAX}$$

Para el flujo rápido en $(\boldsymbol{x}_{i-1}^0,\boldsymbol{x}_i^0)$

$$\begin{aligned} a_{2N-1+i,i-1} &= \Delta_i ,\\ a_{2N-1+i,i} &= (\Delta_{i-1}h_i + \Delta_i h_{i-1})P_{11} - \Delta_{i-1} - \Delta_i ,\\ a_{2N-1+i,i+1} &= \Delta_{i-1} ,\\ a_{2N-1+i,N-1+i} &= (\Delta_{i-1}h_i + \Delta_i h_{i-1})P_{12} ,\\ b_{2N-1} &= 0 , \end{aligned}$$

para i = 2, ..., N - 1.

Finalmente, en el intervalo (x_{N-1}^0, x_N^0) , los coeficientes de la Ec. (4.4.16) están dados por:

$$\begin{aligned} a_{3N-1,N-1} &= \Delta_N ,\\ a_{3N-1,N} &= (\Delta_{N-1}h_N + \Delta_Nh_{N-1})P_{11} - \Delta_{N-1} - \Delta_N ,\\ a_{3N-1,2N-1} &= (\Delta_{N-1}h_N + \Delta_Nh_{N-1})P_{12} ,\\ b_{3N-1} &= 0 , \end{aligned}$$

Capítulo IV ____

La ecuaciones para el flujo térmico están numeradas desde 3N hasta 4N - 1. Sus coeficientes son:

Los coeficientes de la Ec. (4.4.17) que se obtuvieron integrando las ecuación de difusión en (x_1, x_1^0) están dados por:

$$\begin{split} a_{3N,1} &= -h_1 P_{21} , \\ a_{3N,N+1} &= -1 , \\ a_{3N,2N} &= h_1 \phi_{MAX} , \\ b_{3N} &= (h_1 P_{22} - 1) \phi_{MAX} + h_1 \phi_{MAX} F[\phi_{MAX}] - h_1 \phi_{MAX} u_{MIN} . \end{split}$$

En (x_1^0, x_2^0) los coeficientes de la ec. (4.4.18) son

$$\begin{split} a_{3N+1,2} &= (\Delta_1 h_2 + \Delta_2 h_1) P_{21} ,\\ a_{3N+1,N+1} &= (\Delta_1 h_2 + \Delta_2 h_1) (P_{22} + G[\tilde{z}_{N+1}]) \\ &\quad -\Delta_1 - \Delta_2 - \Delta_2 h_1 \tilde{z}_{2N} - \Delta_1 h_2 \tilde{z}_{2N+1} ,\\ a_{3N+1,N+2} &= \Delta_1 ,\\ a_{3N+1,2N} &= -\Delta_2 h_1 \tilde{z}_{N+1} ,\\ a_{3N+1,2N+1} &= -\Delta_1 h_2 \tilde{z}_{2N} ,\\ b_{3N+1} &= (\Delta_1 h_2 + \Delta_2 h_1) (G[\tilde{z}_{N+1}] - F[\tilde{z}_{N+1}] \tilde{z}_{N+1} - \Delta_2 h_1 \tilde{z}_{N+1} \tilde{z}_{2N} - u_{MIN}) \\ &\quad -\Delta_1 h_2 \tilde{z}_{N+1} \tilde{z}_{2N+1} - u_{MIN}) - \Delta_2 \phi_{MAN} \end{split}$$

En (x_{i-1}^0, x_i^0) , los coeficientes de la ec. (4.4.19)

$$\begin{split} a_{3N-1+i,i} &= (\Delta_{i-1}h_i + \Delta_i h_{i-1})P_{21} ,\\ a_{3N-1+i,N-2+i} &= \Delta_i ,\\ a_{3N-1+i,N-1+i} &= (\Delta_{i-1}h_i + \Delta_i h_{i-1})(P_{22} + G[\tilde{z}_{N-1+i}]) - \Delta_{i-1} \\ &\quad - \Delta_i - \Delta_i h_{i-1} \tilde{z}_{2N-2+i} - \Delta_{i-1} h_i \tilde{z}_{2N-1+i} ,\\ a_{3N-1+i,N+i} &= \Delta_{i-1} ,\\ a_{3N-1+i,2N-2+i} &= -\Delta_i h_{i-1} \tilde{z}_{N-1+i} ,\\ a_{3N-1+i,2N-1+i} &= -\Delta_{i-1} h_i \tilde{z}_{N-1+i} ,\\ b_{3N-1+i} &= (\Delta_{i-1}h_i + \Delta_i h_{i-1})(G[\tilde{z}_{N-1+i}] - F[\tilde{z}_{N-1+i}])\tilde{z}_{N-1+i} \\ &\quad - \Delta_i h_{i-1} (\tilde{z}_{2N-2+i} - u_{MIN}) \tilde{z}_{N-1+i} ,\\ para i = 3, \dots, N-1. \end{split}$$

Y finalmente, los coeficientes de la ec. (4.4.20) en (x_{N-1}^0, x_N^0) son

$$\begin{split} a_{4N-1,N} &= (\Delta_{N-1}h_N + \Delta_Nh_{N-1})P_{21} ,\\ a_{4N-1,2N-2} &= \Delta_N ,\\ a_{4N-1,2N-1} &= (\Delta_{N-1}h_N + \Delta_Nh_{N-1})(P_{22} + G[\tilde{z}_{2N-1}]) - \Delta_{N-1} - \Delta_N \\ &\quad - \Delta_Nh_{N-1}\tilde{z}_{3N-2} - \Delta_{N-1}h_N\tilde{z}_{3N-1} ,\\ a_{4N-1,3N-2} &= -\Delta_Nh_{N-1}\tilde{z}_{2N-1} ,\\ a_{4N-1,3N-1} &= -\Delta_{N-1}h_N\tilde{z}_{2N-1} ,\\ b_{4N-1} &= (\Delta_{N-1}h_N + \Delta_Nh_{N-1})(G(\tilde{z}_{2N-1}] - F[\tilde{z}_{2N-1}])\tilde{z}_{2N-1} \\ &\quad - \Delta_Nh_{N-1}(\tilde{z}_{3N-2} - u_{M1N})\tilde{z}_{2N-1} , \end{split}$$

IV.5 SOLUCION DEL PROBLEMA NO LINEAL

Estrictamente, para que el PPL definido por las Ecs. (4.4.11) esté en el formato estándar, se debe garantizar que los terminos de requerimiento sean no negativos. Sin embargo, a partir de las expresiones dadas para éstos en las Ecs. (4.4.11), no es fácil determinar su signo, por lo que en el programa utilizado para la solución de este problema se implementó una subrutina que se encarga de verificar esta condición y, en caso de ser neceasario, multiplica la restricción correspondiente por -1, de tal manera que el PPL se tiene en forma estándar.

Ahora que ya se ha definido el problema de las distribuciones como un problema de programación lineal, se explica algoritmo para resolver el problema no lineal.

- Paso 1: Se propone una solución inicial denotada por $\tilde{\mathbf{z}}$
- Paso 2: Con la solución propuesta en (1) se calculan los coeficiendes de la matriz A, y de los vectores B y C, del formato estandar de programación lineal
- Paso 3: Se calcula la solución óptima, \mathbf{z}^{op} por medio del método simplex. Si al comparar \mathbf{z}^{op} con $\tilde{\mathbf{z}}$, se satisface el criterio de convergecia

$$\left|\frac{z_i^{op} - \tilde{z}_i}{z_i^{op}}\right| \le \epsilon$$

donde ϵ es el error relativo permitido, y el ídice *i* identifica a la *i*-ésima variable de diseño, el algoritmo termina y la solución óptima es \mathbf{z}^{op} .

Paso 4: Si el criterio del paso (4) no se satisface, entonces se toma a la solución óptima como solución inicial para inicia otro ciclo del método simplex, es decir $\mathbf{z}^{op} \to \tilde{\mathbf{z}}$. Regresa al paso (2).

El algoritmo se ilustra en la Figura 4.4.



Figura 4.4 Programación lineal sucesiva. Algoritmo para resolver el problema no lineal.

IV.6 RESULTADOS

El problema de las distribuciones propuesto en los últimos dos capítulos se ilustra con los párametros típicos de un reactor moderado con agua ligera (LWR). Las constantes para el método de dos grupos en un reactor del tipo mencionado anteriormente se presentan en la Tabla A2.1, del Apéndice II y han sido tomadas de la referencia [3]. Los datos correspondientes al rendimiento del Xe¹³⁵, (Tabla A2.2 del Apéndice II), se tomaron de la referencia [1] mientras que los valores de las cotas para la sección transversal macroscópica de control fueron calculadas por J.R. Hernández en su tesis "Aplicación de la Teoría de

Control Optimo para Maximizar la Potencia de un Reactor Nuclear"(Tabla A2.2).

El ancho del núcleo del reactor se tomó de 300 cm. Dada la simetría del sistema, basta estudiar la mitad positiva del eje x compendida entre $x_1 = 0$ y $x_{N+1} = 1$, donde x está normalizada. Este intervalo se dividió en 20 celdas; y se analizaron los tres casos siguientes:

Caso 1: Se desprecia el envenenamiento por Xe^{135} .

Caso 2: Se toma la aproximación del término de envenenamiento por Xe¹³⁵ cuando

$$\phi^{(2)} \gg \frac{\lambda_X}{\sigma_{aX}} ,$$

de tal manera que el envenenamiento por Xe^{135} se aproxima por

$$\frac{\gamma \Sigma_{f_2}}{D_2} \phi^{(2)} \tag{4.5.1}.$$

Para el ejemplo que aquí se propone, el flujo de neutrones térmicos debe satisfacer la desigualdad

$$\phi^{(2)} \gg 1.23 \times 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1}$$

Caso 3: Se toma el término de envenenamiento por Xe¹³⁵ completo.

$$\phi^{(2)} \ll 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1}$$
.

Caso 1A: Para $\phi_{MAX} = 10^{15} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}$, se propuso como solución inicial

$$\begin{split} \tilde{\phi}_i^{(1)} &= 10^{15} \,\mathrm{cm}^{-2} \,\mathrm{s}^{-1} , \qquad i = 1, \dots, \ 20 , \\ \tilde{\phi}_i^{(2)} &= 10^{15} \,\mathrm{cm}^{-2} \,\mathrm{s}^{-1} , \qquad i = 2, \dots, \ 20 , \\ \tilde{\Sigma}_{c_i} &= -10^{-2} \,\mathrm{cm}^{-1} , \qquad i = 1, \dots, \ 20 . \end{split}$$

El flujo de neutrones rápidos permanece prácticamente constante en la región que va desde el centro del núcleo del reactor, $x_1 = 0$, haste el intervalo alrededor del punto de malla x_{15} , que corresponde al 75% de la distancia desde el centro hasta la frontera del

Capítulo IV _

núcleo del reactor. Apartir de x_{15} el flujo de neutrones rápidos decrece hasta anularse en la frontera (Fig. 4.5a).

El flujo de neutrones térmicos también permanece prácticamente constante en el valor de ϕ_{MAX} , desde el centro del núcleo del reactor, x_1 , hasta el intervalo alrededor del punto de malla x_{18} , es decir a lo largo del 90% de la distancia entre el centro y la frontera del núcleo del reactor (Fig. 4.5b). A partir del intervalo alrededor de x_{19} , el flujo de neutrones térmicos decrece hasta anularse en el intervalo adyacente a la frontera.

La sección transversal de control es positiva en la región comprendida entre x_1 y x_{18} (90% de la longitud del núcleo del reactor). En esta región, presenta oscilaciones, debido a que se encuentra desfasada de los flujos de neutrones, ya que éstos estan centrados alrededor de los puntos de malla mientras que la sección de control está centrada en las celdas. En la región adyacente a la frontera, desde el punto de malla x_{18} , la sección transversal de control permanece constante y negativa (Fig. 4.5c) igual a su valor mínimo permitido, $\Sigma_{c_{MIN}}$.

Como puede verse al comparar las gráficas del flujo de neutrones térmicos, (Fig. 4.5b), con la de la sección de control, (Fig. 4.5c), la región donde el flujo de neutrones térmicos decrece hasta anularse es la misma donde la sección de control se hace negativa, es decir, en la región donde debe retirarse parte del material absorbedor de neutrones para control.

Estrictamente, ambos flujos de neutrones presentan una pequeña caída alrededor del punto de malla x_3 ; ésto también es un efecto del desfasamiento de los flujos con la sección de control, y por lo tanto, está relacionada con las oscilación de la variable de control.

Caso 1B: Resultados semejantes se obtuvieron proponiendo como valor máximo del flujo de neutrones térmicos a $\phi_{MAX} = 10^{13} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}$, y como solución inicial

$$\begin{split} \tilde{\phi}_i^{(1)} &= 10^{14} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1} , \qquad i = 1, \dots, 20 , \\ \tilde{\phi}_i^{(2)} &= 10^{13} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1} , \qquad i = 2, \dots, 20 , \\ \tilde{\Sigma}_{c_i} &= -10^{-2} \text{cm}^{-1} , \qquad i = 1, \dots, 20 ; \end{split}$$

(ver Figs. 4.6a,b, y c).

Caso 1C: Tomando el valor máximo permitido del flujo de neutrones como $\phi_{MAX} = 10^{10}$, y se proponiendo como solución inicial (ver Figs. 4.7a,b, y c)

86

Capítulo IV_

$$\begin{split} \tilde{\phi}_i^{(1)} &= 10^{14} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1} , \qquad i = 1, \dots, 20 , \\ \tilde{\phi}_i^{(2)} &= 10^{10} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1} , \qquad i = 2, \dots, 20 , \\ \tilde{\Sigma}_{c_i} &= -10^{-2} \text{cm}^{-1} , \qquad i = 1, \dots, 20 ; \end{split}$$

se obtienen los mismos resultados cualitativos que en los dos primeros casos (ver Figs. 4.7 a,b y c).

Comparando las gráficas de las distribuciones del flujo de neutrones térmicos obtenidas con cada una de las tres soluciones propuestas, se concluye que la forma de esta distribución es la misma y que los valores del flujo como función de la posición están escalados. El mismo comentario es válido para las distribuciones del flujo de neutrones térmicos.

De lo dicho en el párrafo anterior se puede concluir que en el caso de cada uno de los flujos de neutrones una solución normalizada respecto del valor máximo del flujo es independiente de la solución inicial.

Por otra parte, la distribución de la sección transversal de control es la misma, es decir que ésta no se ve afectada por el orden de magnitud de los flujos de neutrones.

Caso 2A: Para $\phi^{(2)} \gg \lambda_X / \sigma_{aX}$, y tomando la aproximación lineal del término de envenenamiento por Xe¹³⁵, Ec. (4.5.1).

En este caso se toma la misma solución inicial y el mismo valor de ϕ_{MAX} que en el caso **1A**. El **flujo de neutrones rápidos** tiene un valor constante y máximo en la misma región que en el caso en que no se consideró el efecto del xenón (caso 1A). Sin embargo, en la región cercana a la frontera el flujo de neutrones rápidos decrece más rápido que en el caso 1A; es decir, se manifiesta el efecto del xenón cerca de la frontera (Fig. 4.8a).

El flujo de neutrones térmicos También permanece prácticamente constante en su valor máximo en la misma región que cuando se despreció el efecto del xenón; no obstante, en la región cercana a la frontera (a la derecha de x_{18}) el flujo decaé más rápido que cuando no se consideró el efecto del xenón (Fig. 4.8b).

En lo que respecta a la sección transversal de control, está se vuelve negativa una celda antes que en el caso sin efecto de xenón, es decir, Σ_c es positiva desde x_1 hasta x_{17} , el 85% de la longitud del núcleo del reactor (Fig. 4.8c).

Capítulo IV.

Caso 2B: Tomando la misma solución inicial y el valor de ϕ_{MAX} que en el caso 2A, pero considerando ahora el envenenemiento por xenón, las distribuciones de los flujos de neutrones rápidos y térmicos tienen la misma forma que las el caso 2A, solo que están escalada por un factor que es su valor máximo. La sección transversal de control óptima es la misma en los casos 2A y 2B (Fig. 4.9a y b).

Comparando los resultados de este caso con los del caso 1B, las distribuciones de los flujos de neutrones rápidos y térmicos tiene esencialmente la misma forma pero en la región cercana a la frontera, los flujos decrecen más rápido cuando se toma en cuenta el efecto por xenón (Fig. 4.9a y b).

Al comparar la sección de control con la obtenida en el caso 1B, se encuentra que ahora Σ_c toma valores negativos desde una celda antes, que en el caso sin envenenamiento por xenón (Fig. 4.9c).

Caso 2C: Tomando la misma solución inicial que en el caso 1C, y $\phi_{MAX} = 10^{10}$, las distribuciones óptimas de los flujos de neutrones muestran la misma forma que en el caso 2B, solo que escaladas por un factor que es su máximo respectivo. La sección de control tiene la misma distribución en ambos casos.

Comparando los resultados de este caso con los del 1C, se tiene que los flujos decrecen en la mismas regiones, respectivamente, salvo que en el caso con envenenamiento por xenón,Ec. (4.5.1), lo hacen más rápido (ver Figs. 4.10 a,b y c).

En el caso que considera el efecto del xenón la sección de control toma valores negativos una celda antes que en el caso donde se desprecia el efecto del xenón.

Caso 3A: El término de envenenamiento por Xe¹³⁵ se toma completo.

Tomando nuevamente la solución inicial y el valor de ϕ_{MAX} del caso 1A. e incluyendo el envenenamiento por Xe¹³⁵ se tienen los resultados mostrados en la Fig. 4.11a,b y c. Estos resultados son iguales a los obtenidos para el caso 1A, pues $\phi_{MAX} \gg 10^{13}$, es decir, que como el flujo de neutrones terímicos es mucho mayor que 10^{13} , no hay una diferencia significativa por tomar la aproximación dada por al Ec. (4.5.1) para el envenenamiento por Xe¹³⁵ respecto al resultado que se obtiene al tomar el término completo (ver Figs. 4.11 a,b y c).

Caso 3B: Aquí se toma $\phi_{MAX} = 10^{13}$ Toman la misma solución propuesta y el mismo valor de ϕ_{MAX} que en el caso 1B y comparando estos dos casos, se ve que el efecto de tomar el envenenamiento por Xe¹³⁵ respecto a la aproximación dada en la Ec. (4.5.1), se manifiesta en en que el decaimiento de los flujos de neutrones en las proximidades de la frontera es más lento en este último caso.

La sección transversal de control obtenida con el término de envenenamiento completo se hace négativo una celda después que en el caso 2B (ver Figs 4.12 a,b, y c).

Caso 3C En este caso, se toma la misma solución inicial propuesta y el mismo valor para ϕ_{MAX} que en caso 1C. La comparación de los resultados de este caso con los del 2C arroja las mismas conclusiones que la comparación de los casos 2B con 3B (ver Fig. 4.13 a,b y c).

IV.7 CONCLUSIONES

En el caso en que se desprecia el envenenamiento por Xe^{135} el flujo de neutrones rápidos se mantiene constante en su valor máximo desde el origen a lo largo del 75% de la longitud el núcleo del reactor. A partir de ese punto decrece rapidamente hasta hacerse cero en la frontera.

El flujo de neutrones términos permanece constante en su valor máximo permitido a lo largo del 90% la la longitud del núcleo del reactor, y a partir de ese punto decreca hasta anularse en la frontera.

La sección transversal de control es positiva en la misma región donde el flujo de neutrones térmicos es constante y máximo. En la región proxima a la frontera, donde el flujo de neutrones térmicos decrece, la sección de control de hace negativa y constante.

Considerando la aproximación dada en la Ec. (4.5.1) para el envenenamiento por Xe^{135} , los resultados son semejantes a los descritos en los párrafos anteriores, con la diferencia de que los flujos de neutrones decrecen más rápido en la regón adyacente a la frontera, la sección transversal de control toma valores negativo desde una celda antes que en el caso sin envenenamiento por Xe^{135} .

Cuando $\phi^{(2)} \gg \frac{\lambda_X}{\sigma_{aX}}$, no se presenta una diferencia significativa entre los resultados obtenidos con la aproximación dada por la Ec. (4.5.1) y el término completo del envenenamiento por Xe¹³⁵. En los otros casos, cuando el orden de magnitud del flujo térmico es comparable o menor que $\frac{\lambda_X}{\sigma_{aX}}$, entonces el flujo de neutrones térmicos decae menos rápidamente en el caso del término completo por envenenamiento comparado con le flujo térmico btenido con la aproximación de la Ec. (4.5.1), y la sección de control permanece positiva una celda después que en el caso de la aproximación dada por la Ec. (4.5.1).





Fig. 4.5. Solución óptima del problema de las distribuciones sin el envenenamiento por Xe¹³⁵. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{15}$ cm⁻² s⁻¹, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{15}$ cm⁻² s⁻¹, $\tilde{\Sigma}_{c_i} = -10^{-2}$ cm⁻¹, para todo *i*. (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{15}$ cm⁻² s⁻¹. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2}$ cm⁻¹ y $\Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1}$ cm⁻¹. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 99 y 100.

_ 91

Capítulo IV _





Fig. 4.6. Solución óptima del problema de las distribuciones sin el envenenamiento por Xe¹³⁵. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{14} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\Sigma}_{c_i} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{e_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1} \text{ y}$ $\Sigma_{e_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 101 y 102.

Capitulo IV _





Fig. 4.7. Solución óptima del problema de las distribuciones sin el envenenamiento por Xe¹³⁵. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{14} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}, \tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{10} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1},$ $\tilde{\Sigma}_{e_i} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{10} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{e_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1} \text{ y}$ $\Sigma_{e_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 103 y 104.

Capítulo IV ..





Fig. 4.8. Solución óptima del problema de las distribuciones el envenenamiento por Xe¹³⁵ se aproxima por $\gamma \Sigma_{f_2} \phi^{(2)}/D_2$. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\Sigma}_{c_1} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 105 y 106.





Fig. 4.9. Solución óptima del problema de las distribuciones; el envenenamiento por Xe¹³⁵ se aproxima por $\gamma \Sigma_{f_2} \phi^{(2)}/D_2$. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{14} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\Sigma}_{c_1} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 107 y 108.

Capítulo IV ..





Fig. 4.10. Solución óptima del problema de las distribuciones; el envenenamiento por Xe¹³⁵se aproxima por $\gamma \Sigma_{f_2} \phi^{(2)}/D_2$. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{14} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{10} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\Sigma}_{c_i} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{10} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 109 y 110.

__ 96





Fig. 4.11. Solución óptima del problema de las distribuciones. Se toma el término de envenenamiento por Xe¹³⁵ no lineal. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\Sigma_{c_i} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAN}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 111 y 112.

__ 97





Fig. 4.12. Solución óptima del problema de las distribuciones. Se toma el término de envenenamiento por Xe¹³⁵ no lineal. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{14} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\Sigma}_{c_i} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 113 y 114.

Capítulo IV.





Fig. 4.13. Solución óptima del problema de las distribuciones. Se toma el término de envenenamiento por Xe¹³⁵ no lineal. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{14} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{10} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\Sigma}_{c_i} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{10} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 115 y 116.

99
Capítulo IV _____

Tabla 4.1 Datos iniciales y resultados para el caso sin envenenamiento por Xe¹³⁵, con $\phi^{(th)} \gg \lambda_X / \sigma_{aX} \sim 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1}$ inicialmente.

(p20/1)	Ar	ncho de	el React	or (cm)	N	lo. de	Regiones:		
		0.3	30000D+0	3			20		
	D1 ((cm)		D	2 (cm)		Sgma1->2	2 (cm-1)	
	0.14000	D+01		0.400	00D+00		0.166001	0-01	
	Sgma1 ((CM-1)		Sgma	2 (cm-1)		vSøgmai	2 (CM-1))
	0.95000	D-02		0.800	00D-01		0.140000	0+00	
	SGMAX ((cm 2)		Ga	mma		LambdaX	(s-1)	
	0.17000	D-17		0.640	00D-01		0.209001	0-04	
	Erro	or or		The	tal		Theta:	2	
	0.10000	10-02		0.000	000+00		0.000001	0+00	
	Pn1-r	lax		SgmaC-M	10 (CM-1)	•	SgmaC-Max	(cm-1)	
Dunto	0.10000 a do Mall	0710		-0.918	00D-02		0.503141	-01	
n 000	7000400 78 06 11411	0 500	000-01	0 10	0000+00	0 11		0 0000/	
0.000	000+00	0.000		0.10	0000+00	0.10	00000+00	0.20000	
0.200	000+00	0.500	0000+00	0.30	0000+00	0.40		0.40000	
0.000	000+00	0.000	0000+00	0.00	0000+00	0.0	00000+00	0.70000	10+00
0.100	0000+01	0.000	///////////////////////////////////////	0.00	0000100	0.50	00000+00	0.55000	10+00
~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~				Soluci	on Propile	ata X	,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,		
Fluio Ra	nnido (cm-	-2 s-1							
0.100	0000+16	0.100	0000+16	0.10	0000+16	0.10	00000+16	0 1000	10+16
0.100	0000+16	0.100	0000+16	0.10	000D+16	0.10	00000+16	0.10000	)D+16
0.100	0000+16	0.100	0000+16	0.10	0000+16	0.10	00000+16	0.10000	00+16
0.100	00D+16	0.100	000D+16	0.10	000D+16	0.10	000000+16	0.10000	00+16
Fluio Te	ermico (cn	1-2 5-1	)						
0.100	00D+16	0.100	00D+16	0.10	000D+16	0.10	0000D+16	0.10000	DD+16
0,100	00D+16	0.100	00D+16	0.10	000D+16	0.10	0000D+16	0.10000	DD+16
0.100	00D+16	0.100	000D+16	0.10	000D+16	0.10	0000D+16	0.10000	DD+16
0.100	00D+16	0,100	00D+16	0.10	000D+16	0.10	0000D+16		
Seccion	de Contro	ol (cm-	-1)						
-0.100	00D-01	-0.100	00D-01	-0.10	000D-01	-0,10	0000D-01	-0.10000	0D-01
-0.100	00D-01	-0.100	00D-01	-0.10	000D-01	-0,10	0000D-01	-0.10000	DD-01
-0.100	00D-01	-0.100	0000-01	-0.10	000D-01	-0.10	00000-01	-0.10000	D-01
-0.100	00D-01	-0.100	00D-01	-0,10	000D-01	-0.10	0000D-01	-0.10000	0D-01
			R	ESULTAD	OS				
Ρ.Μ.	Posicion	1	Fjo.Rap	ido	Fjo.Term	nico	Scc.Contr	ol Va	ar.Control
1	0.0000D+	00	0.53471	D+16	0.10000D	)+16	0.87618D-	02 0	.21905D-01
2	0.50000D-	-01	0.53381	D+16	0.10000D	)+16	0.810800-	02 0	.20270D-01
3	0.10000D+	00	0.53015	D+16	0.974810	)+15	0.13185D-	01 0	.32962D-01
4	0.15000D+	100	0.53408	D+16	0,10000D	)+16	0.37761D-	02 0	.94401D-02
5	0.20000D+	00	0.53555	D+16	0.100000	0+16	0.14031D-	01 0	.35077D-01
6	0.25000D+	00	0.53610	D+16	0.10000D	)+16	0.39565D-	02 0	.98913D-02
7	0.300000+	00	0.53631	D+16	0.100000	)+16	0.14099D-	01 0	.35247D-01
8	0.35000D+	00	0.53638	D+16	0.100000	)+16	0.39817D-	02 0	.995430-02
9	0.40000D+	00	0.53641	D+16	0.100000	0+16	0.14107D-	01 0	.35267D-01
10	0.45000D+	-00	0.53640	D+16	0.10000	)+16	0.39839D-	02 0	.99598D-02
11	0.50000D+	-00	0.53638	D+16	0.10000	)+16	0.14092D-	01 0	.35231D-01
12	0.55000D+	00	0.53629	D+16	0.10000	)+16	0.39572D-	02 0	.98930D-02
13	0.60000D+	00	0.53607	D+16	0.10000	)+16	0.14020D-	01 0	.35050D-01
14	0.65000D+	00	0.53546	D+16	0.10000	)+16	0.37559D-	02 0	.93897D-02
15	0.70000D+	00	0.53384	D+16	0.10000	)+16	0.13479D-	01 0	.33697D-01
16	0.75000D+	00	0.52950	D+16	0.100000	)+16	0.23171D-	02 0	.57928D-02
17	0.80000D+	00	0.51789	D+16	0.100000	0+16	0.96236D-	02 0	.24059D-01
18	0.85000D+	00	0.48685	D+16	0.100000	)+16	-0.91868D-	02 -0	.22967D-01
19	0.90000D+	00	0.40380	D+16	0.915710	)+15	-0.91868D-	02 -0	.22967D-01
20	0.95000D+	-00	0.22911	D+16	0.523820	0+15	-0.91868D-	-02 -0	.22967D-01
	222222222	• El Pi	rograma	termina	despues	de	4 CICLOS	2222323	22822222

. .. ..

Capítulo IV ____

(p20/2)	Anc	ho d	el Reactor	(cm)	N	o. de	Regiones:		
	DI Ca	m) -		מ	2 (cm)		Sama 1-22	(cm-1	١
	0 140000	±01		0 400	000+00		0 166000		,
	Sama1 ((	·••1		Same	2 (cm=1)		vSegment	, or 10 (cm=	1)
		-02		0 800	000-01		0 140001	400	17
	SOMAN (	- 21 - 21		0.000	000 01 mmb		I ambda¥	(0-1)	
	0 170000	-17	·	0 640	//// ////			_04 _04	
	Frror			The	+-1		Thota	) )	
	0 100000	-00		0 000	000+00		0 00000	****	
	Dhi-Ma		S.	0.000 maC=M	in (cm=1)		SameC-Nev	(am=1)	
	0 100000	414	5	-n 010	10 (Cm-17		Semac-Max	(CH-1)	
Punto	0.100001 alia do Malla	-12		-0.510			0.000141		
A 000	000400	^	0000-01	0 10	0000+00	0 1	5000D+00	0 200	008+00
0.000	000+00	0.00	0000-01	0.10	0000+00	0.1	00000+00	0.200	000+00
0.200	000+00	0.50	00000+00	0.35	0000+00	0.4	60000+00	0,400	000+00
0.000	000+00	0.50	00000+00	0.00	0000+00	0.0	000000+00	0.100	000+00
0.700	000+00	0.00	10000+00	0.00	0000+00	0.5	00000+00	0.000	000+00
	******			Soluci	on Dropuo	at 1 3			
Fluin Ra	nido (cm="		)		on riopue				
0 100	000415	0 11	0000415	0 10	0000+15	A 1	00000+15	0 100	000+15
0.100	000+15	0.10	00000+15	0.10	00000+15	0.1	00000+15	0.100	000415
0.100	0000+15	0.10	00000+15	0.10	0000+15	0.1	000000+15	0,100	000+15
0.100	0000+15	0.10	00000+15	0.10	0000+15	0.1	000000+15	0.100	000+15
Fluin Te	voobvio	2 d.	1)					0.100	000715
0 100	0000414	0 10	10000+14	0 10	0000+14	0 1	00000+14	0 100	005+14
0.100	0000+14	0.10	00000+14	0.10	0000+14	0.1	00000114	0.100	000+14
0.100	0000114	0.10	00000+14	0.10	00000114	0.1	000000+14	0.100	000714
0.100	0000+14	0.10	00000+14	0.10	00000414	0.1	00000014	0.100	000114
Section	de Control	(0)	n=1)=						
-0.100	000-01	-0.10	00000-01	-0.10	0000-01	-0.1	00000-01	-0 100	000-01
-0.100	0000-01 .	0.10	0000-01	-0.10	0000-01	-0.1	00000-01	-0.100	000-01
-0.100	0000-01 .	0.10	0000D-01	-0.10	0000-01	-0.1	0000D-01	-0.100	000-01
-0.100	0000-01	-0.10	0000D-01	-0.10	000D-01	-0.1	0000D-01	-0.100	000-01
P.M.	Posicion		Fio.Rapio	to	Fio.Term	ico	Scc.Cont:	rol	Var.Control
1	0.00000D+0	0	0.53471D	+14	0,100000	+14	0.87624D	-02	0.21906D-01
2	0.50000D-0	01	0.53381D	+14	0.100000	+14	0.81072D	-02	0.20268D-01
3	0.10000D+0	00	0.53016D	+14	0.97487D	+13	0.13184D	-01	0.32960D-01
4	0.15000D+0	0	0.53409D	+14	0.10000D	+14	0.37765D	-02	0.94413D-02
5	0.20000D+0	00	0,53555D	+14	0.10000D	+14	0.140310	-01	0.35078D-01
6	0.25000D+0	0	0.53610D	+14	0.10000D	+14	0.39566D	-02	0.989140-02
7	0.3000D+0	00	0.53631D	+14	0.10000D	+14	0.14099D	-01	0.35247D-01
8	0.35000D+0	0	0,53638D	+14	0.10000D	+14	0.398170	-02	0.99543D-02
9	0.40000D+0	00	0.53641D	+14	0.10000D	+14	0.14107D	-01	0.35267D-01
10	0.45000D+0	00	0.53640D	+14	0.10000D	+14	0.39839D	-02	0.99598D-02
11	0.50000D+0	0	0.53638D	+14	0.10000D	+14	0.14092D	-01	0.35231D-01
12	0.55000D+0	00	0.53629D	+14	0.10000D	+14	0.39572D	-02	0.98930D-02
13	0.6000D+0	00	0.53607D	+14	0.10000D	+14	0.14020D	-01	0.35050D-01
14	0.65000D+0	00	0.53546D	+14	0.10000D	+14	0.37559D	-02	0.93897D-02
15	0.70000D+0	00	0.53384D	+14	0.10000D	+14	0.13479D	-01	0.33697D-01
16	0.75000D+0	00	0.52950D	+14	0.10000D	+14	0.231710	-02	0.579280-02
17	0.80000D+	00	0.51789D	+14	0.10000D	+14	0.96236D	-02	0.24059D-01
18	0.85000D+	00	0.48685D	+14	0.100000	+14	-0.91868D	-02	-0.22967D-01
19	0.900000+	00	0,403800	+14	0,915710	+13	-0.91868D	-02	-0.22967D-01
20	0.95000D+	00	0.229110	+14	0.523820	+13	-0.91868D	-02 .	-0.22967D-01
222222222		E1	Programa t	ermina	despues	de	4 CICLDS	*====	13222222222

**Tabla 4.2** Datos iniciales y resultados para el caso sin envenenamiento por Xe¹³⁵, con  $\phi^{(th)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2}\text{s}^{-1} \sim \lambda_X / \sigma_{aX}$  inicialmente.

================ El Programa termina despues de

•

Capítulo IV ____

-

### _____ 102

**Tabla 4.3** Datos iniciales y resultados para el caso sin envenenamiento por Xe¹³⁵, con  $\phi^{(th)} \ll \lambda_X / \sigma_{aX} \sim 10^{13} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}$  inicialmente.

(p20/3)	An	cho de	1 React	or (cm	)	No. d	le Regio	nes:	
	B1 (	0.3 am)	00000+0.	3	NO (am)		20	-1-22 (	
	0 14000	CIU) D=01		0 40			0 1 0 1	6600D=01	.m-1)
	Somal (	CM-1)		0.40 Sam	a2 (cm-	1)	2.U	acmaf? (	(CM-1)
	0 95000	0-02		0.80	0000-01	**	0.1	40000+00	
	SCMAx (	cm 2)		G	amma		Lam	bdaX (s-	•1)
	0.17000	D-17		0.64	000D-01		0.2	0900D-04	-/
	Erro	r		Th	etai		I	heta2	
	0,10000	D-02		0,00	000D+00		0.0	0000D+00	)
	Phi-M	ax		SgmaC-	Min (cm	-1)	SgmaC	-Max (cn	n-1)
	0.10000	D+11		-0.91	868D-02	1	0.5	0314D-01	L .
Punto	os de Mall	a	******		*****				
0.000	000D+00	0.500	00D-01	0.1	0000D+0	0 0	.15000D+	00 0.	.20000D+00
0.250	000D+00	0.300	00D+00	0.3	5000D+0	0 0	.40000D+	00 0.	45000D+00
0.500	000D+00	0.550	00D+00	0.6	0000D+0	0 0	.65000D+	00 0.	70000D+00
0.750	000D+00	0.800	000+00	0.8	35000D+0	0 0	. 90000D+	00 0.	.95000D+00
0.100	000D+01								
<<<<<	<<<<<<<	<<<<<	<b>、、、、、、</b> 、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、	Soluc	ion Pro	puesta	>>>>>>>	·>>>>>>>>>	·>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>
Flujo Ra	apido (cm-	2 8-1)							
0,100	J00D+15	0.100	000+15	0.1	0000D+1	.5 0	.10000D+	15 0	.10000D+15
0.100	000D+15	0.100	00D+15	0.1	.0000D+1	.5 0	.10000D+	15 0	.10000D+15
0,100	000D+15	0.100	0000+15	0.1	0000D+1	.5 0	.10000D4	15 0.	10000D+15
0,100	0000+15	0.100	0000+15	0.1	00000+1	.5 0	,1000004	15 0	.10000D+15
FLUJO TO	Brmlco (cm	-2 8-1		~~~~~			4 4 4 4 4 4 4		*************
0.100	0000+11	0.100	000+11	0.1	00000+	.1 0	.1000004	11 U.	.100000+11
0.10	0000+11	0.100	0000+11	0.1	00000+	1 0	1000001	-11 0	.100000+11
0.10	0000+11	0.100	0000+11	0.1	00000+		1000001	-11 0	.100000+11
Saccion	de Contre	1 (cm-	1)=====	v.1			. 1000001		
+0.10	0000-01	-0 100	100D-01	-0 1	00000-	0- 11	100000-	01 -0	100000-01
-0.10	0000-01	-0.100	0000-01	-0.1	000000-0	01 -0	. 1000000	-01 -0	100000 -01
-0.10	000D-01	-0.100	000D-01	-0.1	0000D-	01 -0	. 100000	-01 -0	100000-01
-0.10	000D-01	-0.100	00D-01	-0.1	0000D-0	01 -0	.10000D-	-01 -0	10000D-01
P.M.	Posicion		Fjo.Rap	ido	Fjo.'	fermico	Scc	Control	Var.Control
1	0.00000D+	00	0.53471	D+11	0.10	000D+11	0.8	7618D-02	0.21905D-01
2	0.50000D-	01	0.53381	D+11	0,10	000D+11	0.8	1080D-02	0.20270D-01
3	0.10000D+	00	0.53015	D+11	0.97	181D+10	0.13	3185D-01	0.32962D-01
4	0.15000D+	00	0,53408	D+11	0,10	000D+11	0.3	7761D-02	0.94401D-02
5	0.20000D+	00	0.53555	D+11	0.10	DOOD+11	0.14	4031D-01	0.35077D-01
6	0.25000D+	00	0.53610	D+11	0.10	000D+11	0.3	9565D-02	0.98913D-02
7	0.30000D+	00	0.53631	D+11	0.10	000D+11	0.14	4099D-01	0.35247D-01
8	0.35000D+	00	0.53638	D+11	0.10	DOOD+11	0.3	9817D-02	0.99543D-02
9	0.40000D+	00	0.53641	D+11	0.10	000D+11	0.1	4107D-01	0.35267D-01
10	0.45000D+	00	0.53640	D+11	0.10	000D+11	0.3	9839D-02	0.995980-02
11	0.50000D+	00	0.53638	ID+11	0.10	JOOD+11	0.1	40920-01	0.35231D-01
12	0.55000D+	00	0.53629	00+11	0.10	0000+11	0.3	95720-02	0.98930D-02
13	U.60000D+	00	0.53607	U+11	0.10	JUUD+11	0.1	4020D-01	0.350500-01
14	0.6500004	00	0.53546	D+11	0.10	0000+11	0.3	(0090-02 24700-01	0.938970-02
15	0.70000D+	00	0.53384	D141	0.10		0.1	34/90~01	0.33697D-01
16	0.75000D4	00	0.52950	11711 DA11	0.10	0000+11	0.2	2111D-03	0.0/9280-02
11		00	0.01(05	0711	0,10	0000711	-0.9	18687-02	0.2400990-01
18	0.8500004	.00	0.40000	0711	0.10	571D11A	-0.9	18680-00	-U.2280/D-U1
19	0.0000004	.00	0.40300	D411	0.91	283D710 2110410	-0.9	18680-02	-0.2290/0-01
20	0.9500001	. E1 D	U. 42813	tormi:	v,oz ander	102071V	-0.9 4 M	10100-02	
		1.1 1.	rnkrama	ret #11	ur resh	440 UU	40	10000 44	

(p20L1) Ancho del Reactor (cm) No. de Regiones: 0.30000D+03 20 D1 (cm) Sgma1->2 (cm-1) D2 (cm) 0.14000D+01 0.40000D+00 0.16600D-01 Sgma1 (CM-1) Sgma2 (cm-1) vSsgmaf2 (CM-1) 0.95000D-02 0.80000D-01 0.14000D+00 SGMAx (cm 2) Gamma LambdaX (s-1) 0.17000D-17 0.64000D-01 0.20900D-04 Error Theta1 Theta2 0.1000D-02 0.0000D+00 0.10000D+01 Phi-Max SgmaC-Min (cm-1) SgmaC-Max (cm-1) 0.10000D+16 -0.91868D-02 0.50314D-01 Puntos de Malla ------_____ 0.00000D+00 0.50000D-01 0.10000D+00 0.15000D+00 0.20000D+00 0.25000D+00 0.30000D+00 0.35000D+00 0.40000D+00 0.45000D+00 0.50000D+00 0.550000+00 0.600000+00 0.65000D+00 0.70000D+00 0.75000D+00 0.80000D+00 0.85000D+00 0.9000D+00 0.95000D+00 0.10000D+01 Flujo Rapido (cm-2 s-1) ------0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0,10000D+16 0.10000D+16 Flujo Termico (cm-2 s-1) -----0.10000D+16 0.10000D+16 Seccion de Control (cm-1)-----. . . . . . . . . . . . . . . . ------0.10000D-01 -0.10000D-01 ----------------____________ P.M. Posicion Fjo.Rapido Scc.Control Fjo.Termico Var.Control 0.0000D+00 0.53614D+16 0.10000D+16 0.55543D-02 1 0.13886D-01 2 0.50000D-01 0.53600D+16 0.10000D+16 0.55066D-02 0.13766D-01 0.10000D+00 0.53539D+16 0.10000D+16 0.51974D-02 -3 0.12994D-01 4 0.15000D+00 0.53370D+16 0.98886D+15 0.74159D-02 0.18540D-01 0.20000D+00 0.53541D+16 0.10000D+16 5 0.32898D-02 0.82244D-02 6 0.25000D+00 0.53605D+16 0.10000D+16 0.77904D-02 0.19476D-01 7 0.30000D+00 0.53629D+16 0.10000D+16 0.33688D-02 0.84221D-02 0.35000D+00 0.53637D+16 0.10000D+16 8 0.78144D-02 0.19536D-01 9 0.40000D+00 0.53640D+16 0.10000D+16 0.33781D-02 0.84454D-02 10 0.45000D+00 0.53640D+16 0.10000D+16 0.78188D-02 0.19547D-01 0,50000D+00 0.53637D+16 0.10000D+16 0.33620D-02 0.84051D-02 11 0.53626D+16 12 0.55000D+00 0.10000D+16 0.77893D-02 0.19473D-01 13 0.60000D+00 0.53599D+16 0.10000D+16 0.32683D-02 0.81708D-02 14 0.65000D+00 0.53526D+16 0.10000D+16 0.75459D-02 0.18865D-01 0.53330D+16 0.70000D+00 0.10000D+16 0.26169D-02 0.65423D-02 15 16 0.75000D+00 0.52805D+16 0,10000D+16 0.58031D-02 0.14508D-01

0.80000D+00

0.85000D+00

0.9000D+00

0.95000D+00

17

18

19

20

0.51401D+16

0.47646D+16

0.37603D+16

0.20730D+16

================ El Programa termina despues de

0.10000D+16

0.10000D+16

0.82241D+15

0.45501D+15

**Tabla 4.4** Datos iniciales y resultados donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ está por ( $\gamma \Sigma_{f2} / D_2$ )  $\phi^{(th)}$ , con  $\phi^{(1h)} \gg \lambda_X / \sigma_{aX} \sim 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1}$  inicialmente.

-0.20437D-02

-0.91868D-02

-0.91868D-02

-0.91868D-02

-0.51091D-02

-0.22967D-01

-0.22967D-01

-0.22967D-01

Capítulo IV_

(p20L2) Ar	cho del Reactor (cm)	No. de	Regiones:	
D1 (	(cm)	)2 (cm)	20 Sama1=32 (cm=	1)
0.14000	D+01 0.401	000+00		• /
Somal (	(CM-1) Sorma	2 (cm-1)	vSsgmaf2 (CM	-1)
0.95000	0.80	0000-01	0.140000+00	27
SGMAX	(cm 2) (i	mma	LambdaX (s-1)	
0.17000	0.64	000-01	0 209000-04	
Erro	or Th	atal	Theta?	
0.10000	0.000	0000+00	0.100000+01	
Phi-M	lax SgmaC-1	lin (cm-1)	SgmaC-Max (cm-1	>
0.10000	D+14 -0.918	68D-02	0.503140-01	•
Puntos de Mall	a			
0.00000D+00	0.50000D-01 0.10	0000D+00 0.15	5000D+00 0.20	0000+00
0.25000D+00	0.300000+00 0.3	000D+00 0.40	00000+00 0.45	0000+00
0.50000D+00	0.550000+00 0.60	00000+00 0.65	5000D+00 0.70	0000+00
0.75000D+00	0.800000+00 0.85	000D+00 0.90	00000+00 0.95	0000+00
0.10000D+01				
	<<<<<< > Soluci	on Propuesta >>	»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»	»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»
Flujo Rapido (cm-	2 s-1)			
0.10000D+15	0.10000D+15 0.10	0000D+15 0.10	0000D+15 0.10	0000+15
0.10000D+15	0.10000D+15 0.10	0000D+15 0.10	00000+15 0.10	000D+15
0.10000D+15	0.10000D+15 0.10	0000D+15 0.10	0000D+15 0.10	0000+15
0.10000D+15	0.10000D+15 0.10	000D+15 0.10	00000+15 0.10	0000+15
Fluio Termico (cm	-2 8-1)			
0.10000D+14	0.10000D+14 0.10	000D+14 0.10	00000+14 0.10	0000+14
0.1000D+14	0.10000D+14 0.10	000D+14 0.10	00000+14 0.10	0000+14
0.10000D+14	0.10000D+14 0.10	000D+14 0.10	0000D+14 0.10	000D+14
0.10000D+14	0.10000D+14 0.10	0000+14 0.10	0000D+14	
Seccion de Contro	1 (cm-1)			
-0.10000D-01	-0.10000D-01 -0.10	000D-01 -0.10	0000D-01 -0.100	0000-01
-0.10000D-01	-0.10000D-01 -0.10	000D-01 -0.10	0000D-01 -0.10	000D-01
-0.10000D-01	-0.10000D-01 -0.10	000D-01 -0.10	0000D-01 -0.10	000D-01
-0.10000D-01	-0.10000D-01 -0.10	000D-01 -0.10	0000D-01 -0.10	000D-01
P.M. Posicion	Fjo.Rapido	Fjo.Termico	Scc.Control	Var.Control
1 0.0000D+	00 0.53615D+14	0,10000D+14	0.55543D-02	0.13886D-01
2 0.5000D-	01 0.53600D+14	0.10000D+14	0.55087D-02	0.13772D-01
3 0.10000D+	00 0.53539D+14	0.10000D+14	0.51957D-02	0.12989D-01
4 0.15000D+	00 0.53370D+14	0.98887D+13	0.74162D-02	0.18541D-01
5 0.2000D+	00 0.53541D+14	0.10000D+14	0.32898D-02	0.82246D-02
6 0,25000D+	00 0.53605D+14	0.10000D+14	0.77904D-02	0,19476D-01
7 0.3000D+	00 0.53629D+14	0.10000D+14	0.33689D-02	0.842210-02
8 0.35000D+	00 0.53637D+14	0.10000D+14	0.78144D-02	0.19536D-01
9 0.40000D+	00 0.53640D+14	0.10000D+14	0.33781D-02	0.84454D-02
10 0.45000D+	00 0.53640D+14	0.10000D+14	0.78188D-02	0.19547D-01
11 0.50000D+	00 0.536370+14	0.10000D+14	0.33620D-02	0.84051D-02
12 0.55000D+	00 0.53626D+14	0.10000D+14	0.77893D-02	Q.19473D-01
13 0.6000D+	00 0.535990+14	0.10000D+14	0.32683D-02	0.81708D-02
14 0.65000D+	00 0.53526D+14	0.10000D+14	0.75459D-02	0.18865D-01
15 0.70000D+	00 0,53330D+14	0.10000D+14	0.26169D-02	0.65423D-02
16 0.75000D+	00 0,52805D+14	0.10000D+14	0.58031D-02	0.14508D-01
17 0.800000+	00 0.514010+14	0.10000D+14	-0.20437D-02	-0.51091D-02
18 0.85000D+	00 0.47646D+14	0.10000D+14	-0.91868D-02	-0.22967D-01
19 0.90000D+	00 0.37603D+14	0.82241D+13	-0,91868D-02	-0.22967D-01
20 0.950000+	00 0.207300+14	0.45501D+13	-0.91868D-02	-0.229670-01
25222252525252525	El Programa termina	despues de	4 CICLOS ======	**********

**Tabla 4.5** Datos iniciales y resultados donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ está por ( $\gamma \Sigma_{f2} / D_2$ )  $\phi^{(th)}$ , con  $\phi^{(th)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1} \sim \lambda_X / \sigma_{aX}$  inicialmente.

_ 104

•

(p20L3) Ancho del Reactor (cm) No. de Regiones: 0.30000D+03 20 D1 (cm) D2 (cm) Sgma1->2 (cm-1) 0.16600D-01 0.14000D+01 0.40000D+00 vSsgmaf2 (CM-1) Sgmai (CM-1) Sgma2 (cm-1) 0.95000D-02 0.8000D-01 0.14000D+00 SGMAx (cm 2) LambdaX (s-1) Gamma 0.17000D-17 0.64000D-01 0.20900D-04 Error Theta1 Theta2 0.1000D-02 0.0000D+00 0.10000D+01 Phi-Max SgmaC-Min (cm-1) SgmaC-Max (cm-1) 0.10000D+11 -0.91868D-02 0.50314D-01 Puntos de Malla -----_____ 0.0000D+00 0.50000D-01 0.10000D+00 0.15000D+00 0.20000D+00 0.30000D+00 0.35000D+00 0.40000D+00 0.45000D+00 0.25000D+00 0.50000D+00 0.55000D+00 0.60000D+00 0.65000D+00 0.70000D+00 0.75000D+00 0.80000D+00 0.85000D+00 0.9000D+00 0.95000D+00 0.10000D+01 Flujo Rapido (cm-2 s-1) ------0.10000D+15 0.10000D+15 Flujo Termico (cm-2 s-1) -----_____ 0.10000D+11 0,10000D+11 Seccion de Control (cm-1)-----------0.10000D-01 -0.10000D-01 P.M. Fjo.Rapido Fjo.Termico Scc.Control Var.Control Posicion 0.0000D+00 0.53615D+11 0.10000D+11 0.55543D-02 0.13886D-01 1 0.55059D-02 .13765D-01 2 0.50000D-01 0.53600D+11 0.10000D+11 0.10000D+00 0.53539D+11 0.10000D+11 0.51986D-02 0 M 2996D-01 3 0.15000D+00 0.53370D+11 0.98887D+10 0.74134D-02 0.18533D-01 4 0.10000D+11 0.32927D-02 0.82317D-02 0.20000D+00 0.53541D+11 5 6 0.25000D+00 0.53605D+11 0.10000D+11 0.77876D-02 0.19469D-01 0.30000D+00 0.53629D+11 0.10000D+11 0.33689D-02 0.84221D-02 7 8 0.35000D+00 0.53637D+11 0.10000D+11 0.78144D-02 0.19536D-01 0.337810-02 9 0.40000D+00 0.53640D+11 0.10000D+11 0.84454D-02 0.45000D+00 0.53640D+11 0.10000D+11 0.78188D-02 0.19547D-01 10 0.50000D+00 0.53637D+11 0.10000D+11 0.33620D-02 0.84051D-02 11 0,10000D+11 0.77893D-02 0.19473D-01 0.53626D+11 12 0.55000D+00 0.60000D+00 0.53599D+11 0.10000D+11 0.32683D-02 0.817080-02 13 0.10000D+11 0.75459D-02 0.18865D-01 0.65000D+00 0.53526D+11 14 0.53330D+11 0.10000D+11 0.26169D-02 0.65423D-02 0.70000D+00 15 0.58022D-02 16 0.75000D+00 0.52805D+11 0.10000D+11 0.14506D-01 0.51401D+11 0.10000D+11 -0.20428D-02 -0.51070D-02 17 0.80000D+00 0.47646D+11 0.10000D+11 -0.91868D-02 -0.22967D-01 0.85000D+00 18

0.82241D+10

0.45501D+10

0.37603D+11

0.20730D+11

================ El Programa termina despues de

19

20

0,90000D+00

0.95000D+00

-0.91868D-02

-0.91868D-02

-0.22967D-01

-0.22967D-01

3 CICLOS ==============

**Tabla 4.6** Datos iniciales y resultados donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ está dado por ( $\gamma \Sigma_{f2} / D_2 \rangle \phi^{(th)}$ , con  $\phi^{(th)} \ll \lambda_X / \sigma_{aX} \sim 10^{13} \,\mathrm{cm}^{-2}\mathrm{s}^{-1}$  inicialmente.

(p20V1) Ancho del Reactor (cm) No. de Regiones: 0.30000D+03 20 D1 (cm) D2 (cm) Sgma1->2 (cm-1) 0.14000D+01 0.40000D+00 0.16600D-01 Sgma1 (CM-1) vSsgmaf2 (CM-1) Sgma2 (cm-1) 0.95000D-02 0.80000D-01 0.14000D+00 SGMAx (cm 2) Gamma LambdaX (s-1) 0.17000D-17 0.64000D-01 0.20900D-04 Error Thetai Theta2 0.10000D-02 0.10000D+01 0.10000D+01 Phi-Max SgmaC-Min (cm-1) SgmaC-Max (cm-1) 0.10000D+16 -0.91868D-02 0.50314D-01 Puntos de Malla ----------------0.00000D+00 0.50000D-01 0.15000D+00 0.10000D+00 0.20000D+00 0.300000+00 0.25000D+00 0.35000D+00 0.40000D+00 0.45000D+00 0.50000D+00 0.55000D+00 0.600000+00 0,65000D+00 0.70000D+00 0.75000D+00 0.80000D+00 0.85000D+00 0.90000D+00 0.95000D+00 0.10000D+01 Flujo Rapido (cm-2 s-1) -----0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.1000D+16 0.10000D+16 Flujo Termico (cm-2 s-1) -----0.10000D+16 0.10000D+16 0.100000+16 0.100000+16 0.10000D+16 Seccion de Control (cm-1)-----------0.10000D-01 -0.10000D-01 _____ P.M. Posicion Fio.Rapido Fig.Termico Scc.Control Var.Control 0.00000D+00 1 0.53616D+16 0.10000D+16 0.55990D-02 0.13997D-01 0.500000-01 0.53601D+16 0.10000D+16 2 0.55505D-02 0.13876D-01 3 0.10000D+00 0.53544D+16 0.10000D+16 0.52574D-02 0.13143D-01 0.15000D+00 0.533820+16 4 0.98934D+15 0.73806D-02 0.184520-01 5 0.20000D+00 0.53545D+16 0.10000D+16 0.34314D-02 0.85786D-02 0.25000D+00 0.53606D+16 6 0.10000D+16 0.77366D-02 0.19341D-01 0.30000D+00 0.53629D+16 7 0.10000D+16 0.35043D-02 0.87607D-02 0.350000+00 0.53638D+16 0.10000D+16 8 0.77622D-02 0.19406D-01 0.40000D+00 0.53640D+16 0.10000D+16 0.35160D-02 9 0.87900D-02 10 0.45000D+00 0,53640D+16 0.10000D+16 0.77635D-02 0.19409D-01 0.50000D+00 0.53637D+16 0.10000D+16 11 0.350270-02 0.875670-02 12 0.55000D+00 0.53627D+16 0.10000D+16 0.77313D-02 0.19328D-01 13 0.60000D+00 0.53599D+16 0.10000D+16 0.34121D-02 0.85302D-02 0.53526D+16 0.10000D+16 0.65000D+00 0.74885D-02 0.18721D-01 14 15 0.70000D+00 0.53330D+16 0.10000D+16 0.27596D-02 0.68990D-02 0.75000D+00 0.52807D+16 0.10000D+16 0.57517D-02 16 0.14379D-01 17 0.80000D+00 0.51407D+16 0,10000D+16 -0,18868D-02 -0.47169D-02 0.10000D+16 0.85000D+00 0.47663D+16 -0.91868D-02 -0.22967D-0118 19 0.90000D+00 0.37647D+16 0.82382D+15 -0.91868D-02 -0.22967D-01 20 0.95000D+00 0.20768D+16 G.45632D+15 -0.91868D-02 -0.22967D-01 ================ El Programa termina despues de

**Tabla 4.7** Datos iniciales y resultados para el caso donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ es considerado no lineal, y  $\phi^{(th)} \gg \lambda_X / \sigma_{aX} \sim 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1}$  micialmente.

Capítulo IV _

**Tabla 4.8** Datos iniciales y resultados para el caso donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ es considerado no lineal, y  $\phi^{(th)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2}\text{s}^{-1} \sim \lambda_X / \sigma_{aX} \text{ cm}^{-2}\text{s}^{-1}$  inicialmente.

(p20V2)	An	cho de	el React	or (cm	)	Na, d	le Regiones:		
	Dt (	<b>(</b> m)	0.3000	00+03	D2 (cm)		20 Sama1=>	2 (0	m = 1 )
	0 14000	Cm) D+01		0 40	0000+00		0.16600	r (€ D=01	
	Semal (	CM-1)		Sem.	a2 (cm~1	)	vSagma	f2 (	CM-1)
	0.95000	D-02		0.80	0000-01	,	0.14000	D+00	
	SGMAx (	cm 2)		G	amma		LambdaX	(8-	1)
	0.17000	D-17		0.64	000D-01		0.20900	D-04	• /
	Erro	r		Th	etal		Theta	2	
	0.10000	D-02		0.10	000D+01		0.10000	D+01	
	Phi-M	ax		SgmaC-I	Min (cm-	1)	SgmaC-Max	(cm	-1)
	0.10000	D+14		-0.91	868D-02		0.50314	D-01	
Punto	s de Mall	a							
0.000	000+00	0.500	000D-01	0.1	0000D+00	0.	.15000D+00	0.	20000D+00
0.250	000+00	0.300	0000+00	0.3	50000+00	0.	40000D+00	0.	45000D+00
0.500	000+00	0.551	0000+00	0.6	00000+00	0.	.65000D+00	0.	70000D+00
0.750	000+00	0.800	0000+00	0.8	50000+00	0	,900000+00	0.	950000+00
0.100	000+01			6-2-4-					
Flujo Ra	pido (cm-	2 в-1	)	20100	ion Prop	uesta 	·····		
0.100	00D+15	0.10	000D+15	0.1	0000D+15	0	.10000D+15	٥.	10000D+15
0.100	00D+15	0,10	000D+15	0.1	0000D+15	0	,10000D+15	ο.	10000D+15
0.100	00D+15	0.10	000D+15	0.1	0000D+15	0	.100000+15	٥.	10000D+15
0,100	00D+15	0,10	000D+15	0.1	0000D+15	0	.10000D+15	٥.	10000D+15
Flujo Te	rmico (cm	-2 в-	1)						
0.100	00D+14	0.10	000D+14	0.1	0000D+14	0	.10000D+14	Ο.	10000D+14
0.100	00D+14	0,10	000D+14	0.1	0000D+14	0	.10000D+14	٥.	10000D+14
0.100	00D+14	0.10	000D+14	0.1	0000D+14	0	.10000D+14	٥.	10000D+14
0.100	00D+14	0.10	000D+14	0.1	0000D+14	0	.10000D+14		
Seccion	de Contro	1 (cm	-1)						
-0.100	00D-01	-0.10	000D-01	-0.1	0000D-01	-0	.10000D-01	-0.	10000D-01
-0.100	00D-01	-0.10	000D-01	-0.1	0000D-01	-0	.10000D-01	-0.	10000D-01
-0.100	000-01	-0.10	0000-01	-0.1	00000-01	-0	.100000-01	-0.	10000D-01
-0.100	000-01	-0.10	0000-01	-0.1	0000D-01	-0	.10000D-01	-0.	10000D-01
5 M	Desision		Pie Des		Die Te		Can Crut		New Contract
r.n.	POSICION	~~	rjo.kap	0100	rjo.ie	Imico ADAAA	DCC.CONT	roi	var, Control
1	0.000000	00	0.53570	00714	0.1000	00+14	0.739440	-02	0.104000-01
2	0.000000-	01	0.00040	00414	0.1000	30713 00414	0.714270	-02	0.170070-01
4	0.1500000	.00	0.53554	D-14	0.3304	00+10	0.500420	-02	0.220000-01
	0.100000+	00	0.53610	10+14	0.1000	00+14	0.049000	-02	0.137420-01
6	0.250000.	00	0.53630	00+14	0 1000	00+14	0.556710	-02	0.139180-01
8 7	0.300000+	00	0.53638	SD+14	0.1000	00+14	0.942150	-02	0.235540-01
8	0.35000D+	00	0.53641	D+14	0.1000	00+14	0.557670	-02	0.139420-01
9	0.400000+	00	0.53642	2D+14	0.1000	0D+14	0.942070	-02	0.235520-01
10	0.450000+	00	0.5364	10+14	0.1000	0D+14	0.557610	~02	0.139400-01
11	0.50000D+	00	0.53637	7D+14	0.1000	0D+14	0.940740	-02	0.235180-01
12	0.55000D+	00	0.53628	3D+14	0.1000	0D+14	0.554680	-02	0,138670-01
13	0.6000D+	00	0.53604	D+14	0.1000	0D+14	0.932570	-02	0,23314D-01
14	0.65000D+	00	0.53538	3D+14	0.1000	0D+14	0.533100	-02	0.13327D-01
15	0.70000D+	00	0.53362	2D+14	0.1000	0D+14	0.874070	-02	0.21852D-01
16	0.75000D+	00	0.52890	D+14	0.1000	0D+14	0.376240	-02	0.94059D-02
17	0.80000D+	00	0.51630	D+14	0,1000	0D+14	0.455760	-02	0.11394D-01
18	0.85000D+	00	0.48258	3D+14	0.1000	0D+14	-0.918680	-02	-0.22967D-01
19	0.90000D+	00	0.39239	D+14	0.8765	0D+13	-0.918680	-02	-0.22967D-01
20	0.95000D+	00	0.22063	3D+14	0.4981	7D+13	-0.918680	-02	-0.22967D-01
********	********	El P	rograma	termin	a despue	s de	3 CICLOS	===	

_ 107

Capítulo IV ____

_____ 108

**Tabla 4.9** Datos iniciales y resultados para el caso donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ es considerado no lineal, y  $\phi^{(th)} \ll \lambda_X / \sigma_{\pi X} \sim 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1}$  inicialmente.

(p20V3)	And	ho del React	or (cm)		No. d	e Regiones:		
	<b>D4</b> ( )	0,300000+0	3			20	2 (m. 1)	
		:m)	0 4000	(CM)		Sgmal-2	2 (Cm-1)	
	0.140000	9701 M1.)	0.4000	00+00		0.166001		
		/m=1/	o Buga	(Cm-1)		vasgma:	12 (UM=1)	
	0.35000D	-02 m 2)	0.0000	10D-01		U.140001	(a=1)	
	0 170000	-17	0 6400					
	U.17000D		0.0400 Thos	-01 - 1		U. 20000	J-V-1	
	0 100000	-02	0 1000	00.401		A 10000	4 \+∩1	
	Dhi-Ma	/~02	Came Cali	n (am-1	`	0.10000	(cm=1)	
	0 100000	LA 1411	=0 0186	11 (Cm-1	,		(cm-1)	
Dunt	alleM ab ao	****				0.000141		
0.00		0.500000-01	0.100	000+00	٥	150000+00	0 200000+00	
0.25	0000+00	0.300000+00	0.350	000+00	0.	400000+00	0.45000D+00	
0.50	00000+00	0.550000+00	0.600	0000+00	0.	65000D+00	0.70000D+00	
0.75	000D+00	0.800000+00	0.850	0000+00	0	900000+00	0.95000D+00	
0.10	00000+01	010000000000000	01000		••		0,000000.00	
~~~~~~			Solucio	n Propu	esta	>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>	*****	>>>
Fluio F	lapido (cm-2	s-1)						
0.10	00000+15	0.10000D+15	0.100	00D+15	0.	100000+15	0.10000D+15	
0.10	0000D+15	0.10000D+15	0.100	000D+15	0.	10000D+15	0.10000D+15	
0.10	0000D+15	0.10000D+15	0.100	000D+15	0.	10000D+15	0.10000D+15	
0.10	000D+15	0.10000D+15	0.100	00D+15	0.	10000D+15	0.10000D+15	
Fluio 1	fermico (cm-	2 s-1)						
0.10	000D+11	0.10000D+11	0.100	00D+11	٥.	10000D+11	0.10000D+11	
0.10	000D+11	0.10000D+11	0.100	000D+11	0.	10000D+11	0.10000D+11	
0.10	0000D+11	0.10000D+11	0.100	000D+11	0.	10000D+11	0.10000D+11	
0.10	000D+11	0.10000D+11	0.100	00D+11	0.	10000D+11		
Seccion	de Control	(cm-1)						
-0.10	000D-01 -	0.10000D-01	-0.100	00D-01	-0.	10000D-01	-0.10000D-01	
-0.10	000D-01 -	0.10000D-01	-0.100	00D-01	-0.	10000D-01	-0.10000D-01	
-0.10	0000D-01 -	0.10000D-01	-0.100	00D-01	-0.	10000D-01	-0.10000D-01	
-0.10	0000D-01 -	0.10000D-01	-0.100	00D-01	-0.	10000D-01	-0.10000D-01	
Ρ.Μ.	Posicion	Fjo,Rap	ido	Fjo.Ter	mico	Scc.Cont:	rol Var,Contr	01
1	0.00000D+0	0 0.53471	D+11	0.10000	D+11	0.87597D	-02 0.21899D-	01
2	0.50000D-0	1 0.53381	D+11	0.10000	D+11	0.81024D	-02 0.20256D-	01
3	0.10000D+0	0 0.53017	D+11	0,97488	D+10	0.13178D	-01 0.32946D-	01
4	0.15000D+0	0 0.53409	D+11	0,10000	D+11	0.37798D	-02 0,94495D-	02
5	0.20000D+0	0 0.53555	D+11	0.10000	D+11	0.14022D	-01 0.35056D-	01
6	0.25000D+0	0 0.53610	D+11	0.10000	D+11	0.39598D	-02 0.98994D-	02
7	0.30000D+0	0 0,53631	D+11	0,10000	D+11	0.14090D	-01 0.35225D-	01
8	0.35000D+0	0 0.53638	D+11	0.10000	D+11	0.39820D	-02 0.99551D-	02
9	0.40000D+0	0 0.53641	D+11	0,10000	D+11	0.14101D	-01 0.35252D-	01
10	0.45000D+0	0 0.53640	D+11	0.10000	D+11	0.39843D	-02 0.99606D-	02
11	0.50000D+0	0 0.53638	D+11	0.10000	D+11	0.14086D	-01 0.35216D-	01
12	0.55000D+0	0 0.53629	D+11	0,10000	D+11	0.39604D	-02 0.99009D-	02
13	0.60000D+0	0 0.53607	D+11	0,10000	D+11	0.14011D	-01 0.35028D-	01
14	0,65000D+0	0 0.53546	D+11	0.10000	D+11	0.37590D	-02 0.93976D-	02
15	0.70000D+0	0 0,53384	D+11	0.10000	D+11	0.13470D	-01 0.33674D-	01
16	0.75000D+0	0 0,52950	D+11	0.10000	D+11	0.23201D	-02 0.58002D-	02
17	0.80000D+0	0 0.51789	D+11	0.10000	D+11	0.96143D	-02 0.24036D-	01
18	0.85000D+0	0 0.48684	D+11	0.10000	D+11	-0.91868D	-02 -0.22967D-	01
19	0.9000D+0	0 0.40379	D+11	0.91566	D+10	-0.91868D	-02 -0.22967D-	01
20	0.95000D+0	0 0.22910	D+11	0.52379	D+10	-0.91868D	-02 -0.22967D-	01
	===========	El Programa	termina	despues	de	3 CICLOS	2222222222222222	22

FORMULACION DEL PROBLEMA EN EL ESQUEMA CENTRADO EN LAS CELDAS

En el capítulo anterior se usó el esquema centrado en los puntos de malla para resolver el problema de las distribuciones de los flujos de neutrones y de la sección transversal de control que permitan alcanzar la potencia máxima como un problema de programación lineal. Sin embargo, la distribución de la sección de control resultante presentó oscilaciones debido a que, a diferencia de los flujos de neutrones, que están centrados alrededos de los puntos de malla, ésta se centró en (el interior de) las mallas.

Con el propósito de eliminar las oscilaciones de la sección de control encontradas con el esquema anterior, en este capítulo se resuelve nuevamente el mismo problema usando el esquema centrado en las celdas, que se revisa en la Sección V.1.

Como se vera más adelante, el desarrollo de este capítulo es similar al anterior, excepto por los cambios debidos al nuevo esquema que se reflejan principalmente en la versión en diferencias finitas de las ecuaciones de difusión de los flujos de neutrones.

V.1 ESQUEMA CENTRADO EN LAS CELDAS

La función $\varphi(x)$ se aproxima por medio de la función escalonada ϕ como se muestra a continuación. Sea $\varphi(x)$ una función definida en el intervalo $[x_1, x_{N+1}]$, el cual se divide en N celdas mediante la sucesión de puntos de malla x_2, \ldots, x_N como se muestra en la Figura 5.1. La función $\phi(x)$ de define por

$$\phi(x) \equiv \phi_i, \quad \text{para} \quad x_i < x < x_{i+1},$$

$$\text{con} \quad i = 1, \dots, N. \quad (5.1.1)$$

donde ϕ_i es el promedio de $\varphi(x)$ en el intervalo correspondiente



Figura 5.1 Esquema centrado en las celdas.

Como se verá más adelante, es necesario tener una forma aproximada para la derivada de los flujos de neutrones en los puntos de malla, a diferencia del esquema usado en el capítulo anterior en el que las derivadas se evaluaban en los puntos medios de las celdas.

La expresión aproximada para la derivada de la función $\varphi(x)$ en el punto de malla x_i , con i = 2, ..., N, se consigue, nuevamente, por medio de la expansión en serie de Taylor a primer orden alrededor de este punto de malla; de esta forma, la función $\varphi(x)$ en el punto $x_i^0 = (x_i + x_{i+1})/2$ situado a la derecha de x_i tiene el valor

$$\varphi\left(x_{i}^{0}\right) = \varphi(x_{i}) + \frac{d\varphi}{dx} \bigg|_{x_{i}} \frac{\Delta_{i}}{2} . \qquad (5.1.2a)$$

Del mismo modo, para $x_{i-1}^0 = x_i - \Delta_{i-1}/2$, situado a la izquierda de x_i , se tiene que

$$\varphi\left(x_{i-1}^{0}\right) = \varphi(x_{i}) - \frac{d\varphi}{dx} \bigg|_{x_{i}} \frac{\Delta_{i-1}}{2} .$$
(5.1.2b)

Restando la Ec. (5.1.2b) de la Ec. (5.1.2a) y dividiendo por $(\Delta_{i-1} + \Delta_i)/2$ se tiene la expresión aproximada para la derivada de $\varphi(x)$ en x_i , es decir

110

$$\left. \frac{d\varphi}{dx} \right|_{r_i} = \frac{2\left(\phi_i - \phi_{i-1}\right)}{\Delta_{i-1} + \Delta_i} , \qquad (5.1.3)$$

111

donde se ha substituido ϕ_i por $\varphi(x_i)$, de acuerdo con la definición Ec. (5.1.1).

V.2 USO DEL ESQUEMA CENTRADO EN LAS CELDAS

Para aplicar el esquema centrado en las celdas a la solución del problema de encontrar la distribución de los flujos de neutrones y de la sección transversal de control que maximizan la potencia de un reactor nuclear, tanto los flujos de neutrones como la sección de control se centran en las celdas, como se explicó en la sección anterior, es decir

$$\phi^{(g)}(x) = \phi^{(g)}_i, \qquad \text{para } x_i \le x < x_{i+1}, \qquad (5.2.1)$$

$$u(x) = u_i$$
, para $x_i \le x < x_{i+1}$, (5.2.2)

con i = 1, ..., N, donde $\phi_i^{(g)}$ es el promedio de la función $\phi^{(g)}(x)$ en el intervalo $x_i \leq x < x_{i+1}$) (g = 1 identifica el flujo de neutrones rápidos y g = 2 el flujo de neutrones térmicos).



Figura 5.2 Flujos de neutrones, la sección tranversal de control en el esquema centrado en las celdas.

.

Usando la Ec. (5.1.3), las derivadas en los puntos malla se calculan por medio de la expresión

$$\frac{d\phi^{(g)}}{dx}\bigg|_{r_i} = \frac{2(\phi_i^{(g)} - \phi_{i-1}^{(g)})}{\Delta_{i-1} + \Delta_i} \,. \tag{5.2.3}$$

Con este esquema se reducen tanto el número de variables de diseño como el número de ecuaciones de restricción, como se explica en los párrafos siguientes.

A cada celda le corresponde una variable de diseño asociada al flujo de neutrones rápidos, por lo tanto, se tienen, en principio, N - 1 de estas variables de diseño, pues el flujo rápido se anula en la celda próxima a la frontera, como se pide en las condiciones de frontera,

En el caso de las variables de diseño asociadas al flujo de neutrones térmicos, se tienen que determinar N - 2 de estas variables, ya que por las condiciones de frontera, el flujo térmico en las celdas contiguas al centro del núcleo y a la frontera están determinados por las condiciones de frontera. Respecto a la variable de control, se tienen N variables de diseño asociadas con ella, es decir, una en cada celda.

Hasta aquí se tienen 3N-3 variables de diseño, cuya determinación es, precisamente, el objetivo de esta tesis. Por otra parte, falta contar el número de variables de holgura y artificiales que deben añadirse al formular el problema en el formato estandar de programaci'on lineal, lo que se hace a continuación.

Por cada una de las variables de diseño asociadas al flujo de neutrones térmicos se tiene una restricción del tipo "menor o igual que" correspondiente a las Ecs. (4.3.8b,c), que al agregarles la variable de holgura y_{i-1} , con i = 2, 3, ..., N-1 da N-2 ecuaciones de restricción correspondientes a

$$\phi_i^{(2)} + y_{i-1} = \phi_{MAX}$$

y el mismo número de variables de holgura.

En forma similar se cuentan N ecuaciones de restricción y N variables de holgura, y_{N-2+i} con i = 1, 2, ..., N que corresponden a las restriccones sobre la variable de control

$$0 \le u_i - MIN + y_{N-2+i} = u_{MAX} - u_{MIN}.$$

Dado que hay N-1 ecuaciones de difusión para el flujo de neutrones rápidos y otras tantas para el flujo de neutrones térmicos, a las que se agregan una variable artificial, se tiene entonces un problema de programación lincal en forma estandar con 7N-7 variables y 4N-4 restricciones, que se resuelve con el método simplex de dos fases.

V.2.1 Representación Discreta de la Función Objetivo

La función objetivo, J, dada por

$$\int_0^1 \phi^{(2)}(x) \ dx$$

se calcula en forma aproximada como el negativo de la suma de las áreas de los rectángulos que tienen por base la longitud de la celda (x_i, x_{i+1}) y altura ϕ_i , es decir

$$J = -\sum_{i=2}^{N-1} \Delta_i \phi_i^{(2)} , \qquad (5.2.4)$$

donde se ha omitido el término constante $\Delta_1 \phi_{MAX}$, ya que es constante y por lo tanto no influye en la localización del mínimo de la función J.

V.2.2 Restricciones Primarias en Forma Discreta

Las restricciones sobre los valores de los flujos de neutrones y la variable de control se expresan por

$$0 \le \phi_i^{(1)}, \qquad i = 1, \dots, N-1, \qquad (5.2.5a)$$

$$0 \le \phi_i^{(2)} \le \phi_{MAX} , \qquad i = 2, \dots, N-1 , \qquad (5.2.5b)$$

$$u_{MIN} \le u_i \le u_{MAN}, \qquad i = 1, \dots, N.$$
 (5.2.5c)

V.2.3 Restricciones que Aparecen Debido a la Ecuación de Difusión del Flujo Rápido

Las restricciones para el flujo de neutrones rápidos dadas por la ecuación de difusión, se obtienen integrando la Ec. (4.2.10) en cada una de las celdas, como de muestra a continuación.

<u>Ecuación de difusión para el flujo de neutrones rápidos en la celda</u> $x_1 < x < x_2$. Integrando la Ec. (4.2.10) en la celda $x_1 \leq x < x_2$ y, evaluando las funciones según las Ecs. (5.2.5) se tiene

$$\left. \frac{d\phi^{(1)}}{dx} \right|_{x_2} + \left(\frac{H}{2} \right)^2 \left(P_{11} \phi_1^{(1)} + P_{12} \phi_1^{(2)} \right) \Delta_1 = 0 , \qquad (5.2.6)$$

donde se ha tomado la derivada del flujo rápido en x_1 igual a cero, y las definiciones de las constantes P_{11} y P_{12} están dadas por las Ecs. (4.2.4) y (4.2.5)

Substituyendo la Ec. (5.2.3) con i = 2 en la Ec. (5.8) y multiplicando esta última por $(\Delta_1 + \Delta_2)/2$ se tiene

$$\phi_2^{(1)} - \phi_1^{(1)} + \frac{1}{2} \left(\frac{H}{2}\right)^2 \left(\Delta_1 + \Delta_2\right) \left(P_{11}\phi_1^{(1)} + P_{12}\phi_{MAX}\right) \Delta_1 = 0.$$
 (5.2.7)

Recordando la definición dada en la Ec. (4.3.12)

$$h_i \equiv \frac{1}{2} \left(\frac{H\Delta_i}{2}\right)^2 \,, \tag{5.2.8}$$

y agrupando los términos en $\phi_1^{(1)}$ se tiene

-

_ 114

Capítulo V ____

$$\left[1 - \left(1 + \frac{\Delta_2}{\Delta_1}\right)h_1P_{11}\right]\phi_1^{(1)} - \phi_2^{(1)} = \left(1 + \frac{\Delta_2}{\Delta_1}\right)h_1P_{12}\phi_{MAX}, \qquad (5.2.9)$$

que es la ecuacuación en diferencias finitas para el flujo de neutrones rápidos en la celda (x_1, x_2) .

<u>Ecuación de difusión para el flujo rápido en la i-ésima celda</u> $x_i < x < x_{i+1}$, con $i = 2, \ldots, N-2$.

La forma finita de la Ec. (4.2.10) para la difusión de neutrones rápidos en el intervalo $x_i \leq x < x_{i+1}$ se obtiene en forma análoga a como se hizo en el intervalo anterior.

Integrando la Ec. (4.2.10) en (x_i, x_{i+1}) , se obtiene

$$\frac{2\left(\phi_{i+1}^{(1)} - \phi_{i}^{(1)}\right)}{\Delta_{i} + \Delta_{i+1}} - \frac{2\left(\phi_{i}^{(1)} - \phi_{i-1}^{(1)}\right)}{\Delta_{i-1} + \Delta_{i}} + \left(\frac{H}{2}\right)^{2} \Delta_{i} \left(P_{11}\phi_{i}^{(2)} + P_{12}\phi_{i}^{(2)}\right) = 0.$$
(5.2.10)

Multiplicando la Ec. (5.2.10) por $(\Delta_{i-1} + \Delta_i)(\Delta_i + \Delta_{i+1})/4$

$$\frac{1}{2} (\Delta_{i-1} + \Delta_i) \left(\phi_{i+1}^{(1)} - \phi_i^{(1)} \right) - \frac{1}{2} (\Delta_i + \Delta_{i+1}) \left(\phi_i^{(1)} - \phi_{i-1}^{(1)} \right) + \frac{1}{2} (\Delta_{i-1} + \Delta_i) \frac{1}{2} (\Delta_i + \Delta_{i+1}) \left(\frac{H}{2} \right)^2 \Delta_i \left(P_{i1} \phi_i^{(2)} + P_{i2} \phi_i^{(2)} \right) = 0.$$
 (5.2.11)

Dividiendo ahora la Ec. (5.2.11) por $\Delta_i/2$ y reagrupando los coeficientes de $\phi_i^{(g)}$ tiene la ecuación de difusión en diferencias finitas para el flujo de neutrones rápidos

$$\left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_i}\right)\phi_{i-1}^{(1)} + \left[\left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_i}\right)\left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_i}\right)h_iP_{11} - \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_i}\right) - \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_i}\right)\right]\phi_i^{(1)} + \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_i}\right) + \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_i}\right)\left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_i}\right)h_iP_{12}\phi_i^{(2)} = 0.$$

$$(5.2.12)$$

<u>Ecuación de difusión para el flujo rápido en la última celda</u>, $x_{N-1} < x < x_N$.

Finalmente, haciendo i = N - 1 y tomando $\phi_N^{(2)} = 0$ se tiene la ecuación de difusión para el flujos de neutrones rápidos en la N-ésima celda, i.e. $x_{N-1} < x < x_N$

$$\left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) \phi_{N-2}^{(1)}$$

$$+ \left[\left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N} P_{11} - \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) - \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) \right] \phi_{N-1}^{(1)}$$

$$+ \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} P_{12} \phi_{N-1}^{(2)} = 0.$$
(5.2.13)

Discretización de las Restricciones Debidas a la Ecuación de Difusión para el Flujo Térmico

De manera similar, la representación en diferencias finitas de la ecuación de difusión del flujo de neutrones térmicos se obtiene integrando la Ec. (4.2.11) en cada celda.

<u>Ecuación de difusión para el flujo térmico en</u> $x_1 < x < x_2$.

Integrando la Ec. (5.2.11) desde x_1 hasta x_2 se tiene

$$\frac{2\left(\phi_{2}^{(2)}-\phi_{MAX}\right)}{\Delta_{1}+\Delta_{2}} + \left(\frac{H}{2}\right)^{2}\Delta_{1}\left(P_{12}\phi_{1}^{(1)}+P_{22}\phi_{MAX}\right) + \phi_{MAX}F(\phi_{MAX}) - u_{1}\phi_{MAX} = 0, \quad (5.2.14)$$

donde la derivada en x_2 se ha aproximado por la Ec. (5.2.3) y la derivada en x_1 se toma igual a cero como se pide en las condiciones de frontera, Ec. (4.2.12c), y se ha tomado $\phi_1^{(2)} = \phi_{MAX}$. Multiplicando la Ec. (5.2.13) por $(\Delta_1 + \Delta_2)/2)$ y usando la definición de h_i , Ec. (5.2.8) la ecuación de difusión (5.2.14) toma la forma Capítulo V ____

$$\left(1 + \frac{\Delta_2}{\Delta_1}\right) P_{21} \phi_1^{(1)} + \phi_2^{(2)} - \left(1 + \frac{\Delta_2}{\Delta_1}\right) h_1 \phi_{MAX} u_1 = \left[1 - \left(1 + \frac{\Delta_2}{\Delta_1}\right) h_1 P_{22}\right] \phi_{MAX} - \left(1 + \frac{\Delta_2}{\Delta_1}\right) h_1 \phi_{MAX} F[\phi_{MAX}] . (5.2.15)$$

<u>Ecuación de difusión para el flujo térmico en la i-ésima celda</u> $x_i < x < x_{i+1}$.

Siguiendo el mismo procedimiento anterior en la celda $x_i < x < x_{i+1}$ con $i = 3, \ldots, N-2$ se tiene la ecuación

$$\begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} \begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} h_i P_{21} \phi_i^{(1)} + \begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} \phi_{i-1}^{(2)} + \left[\begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} \begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} h_i P_{22} - \begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} - \begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} \right] \phi_i^{(2)} + \begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} \begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} h_i \phi_i^{(2)} F \left[\phi_i^{(2)} \right] + \begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} \phi_{i+1}^{(2)} - \begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} \begin{pmatrix} 1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_i} \end{pmatrix} h_i u_i \phi_i^{(2)} = 0.$$
 (5.2.16)

<u>Ecuación de difusión para el flujo térmico en</u> $x_2 < x < x_3$.

Como el flujo de neutrones térmico en el centro del núcleo del reactor está determinado inicialmente, resulta apropiado expresar explicitamente la Ec. (5.2.16) en la celda $x_2 < x < x_3$.

Haciendoi=2en la Ec. (5.2.16) y tomando $\phi_1^{(2)}=\phi_{\scriptscriptstyle MAX}$

$$\left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right) \left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right) h_2 P_{21} \phi_2^{(1)}$$

$$+ \left[\left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right) \left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right) h_2 P_{22} - \left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right) - \left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right)\right] \phi_2^{(2)}$$

_____ 117

$$+ \left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right) \left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right) h_2 \phi_2^{(2)} F\left[\phi_2^{(2)}\right] \left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right) \phi_3^{(2)} \\ - \left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right) \left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right) h_2 u_2 \phi_2^{(2)} = -\left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right) \phi_{MAX} .$$
(5.2.17)

<u>Ecuación de difusión para el flujo térmico en</u> $x_{N-1} < x < x_N$.

La forma discreta de la ecuación de difusión del flujo de neutrones térmicos en la celda $x_{N-1} \leq x < x_N$ se deriva haciendo i = N - 1 en la Ec. (5.17) y tomando $\phi_N^{(2)} = 0$, esto es

$$\left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} P_{21} \phi_{N-1}^{(1)} + \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) \phi_{N-2}^{(2)} + \left[\left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} P_{22} - \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) - \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right)\right] \phi_{N-1}^{(2)} + \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} \phi_{N-1}^{(2)} F\left[\phi_{N-1}^{(2)}\right] + \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) \phi_{N}^{(2)} - \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} \phi_{N-1}^{(2)} H_{N-1} u_{N-1} \phi_{N-1}^{(2)} = 0.$$
 (5.2.18)

V.2.4 Relación con un problema de programación lineal

Nuevamente, el término de envenenamiento por Xenón y el del producto del flujo térmico por la variable de control que aparecen en la ecuación para la difusión del flujo térmico deben linealizarce, con el propósito de poder aplicar el método simplex.

Para ésto, se escribe nuevamente la Ec. (4.4.5)

$$\phi_i^{(2)} F\left[\phi_i^{(2)}\right] \approx \tilde{\phi}_i^{(2)} F\left[\tilde{\phi}_i^{(1)}\right] + G\left[\tilde{\phi}_i^{(1)}\right] \delta \phi_i^{(2)} , \qquad (5.2.19)$$

118

Capítulo V ____

donde $G\left[\tilde{\phi}_i^{(2)}\right]$ está dada en la Ec. (4.4.4); y la Ec. (4.4.6)

$$\phi_i^{(2)} u_i \approx \tilde{\phi}_i^{(2)} \tilde{u}_i + \tilde{u}_i \delta \phi_i^{(2)} + \tilde{\phi}_i^{(2)} \delta u_i .$$
 (5.2.20)

Las Ecs. (5.2.19) y (5.2.20) resultan del desarrollo a primer orden de las variables de diseño, alrededor de la solución propuesta denotada con las tildes; y entonces las variables de diseño son ahora $\delta \phi_i^{(1)}, \delta \phi_i^{(2)}$ y δu_i , las cuales son variables acotadas, por lo tanto se definen las variables de diseño por

$$z_{i} \equiv \tilde{\phi}_{i}^{(1)} + \delta \phi_{i}^{(1)} , \qquad \text{para} \quad i = 1, \dots, N - 1 , \quad (5.2.21a)$$
$$z_{N-2+i} \equiv \tilde{\phi}_{i}^{(1)} + \delta \phi_{i}^{(2)} , \qquad \text{para} \quad i = 2, \dots, N - 1 , \quad (5.2.21b)$$

$$z_{2N-3+i} \equiv \tilde{u}_i + \delta u_i - u_{min}$$
, para $i = 1, ..., n$. (5.2.21c)

Substituyendo las definiciones dadas en las Ecs. (5.2.21a) a (5.2.21c), el problema de un maximizar la potencia de un reactor nuclear es lineal en las variables de diseño z_i con $i = 1, \ldots, 3N - 3$.

El problema de encontrar las distribuciones de los flujos de neutrones rápidos y térmicos y de la variable de control que den la potencia máxima se formula como un PPL en el formato estandar como

Minimizar:
$$J = -\sum_{i=2}^{N-2} c_i z_{N-2+i}$$
, (5.2.22)

Sujeto a:
$$z_{i-1} \leq \phi_{MAX}$$
, para $i = 2, \dots, N-1$. (5.2.23)

$$z_{2N-3+i} \le u_{max} - u_{min}$$
, para $i = 1, \dots, N$. (5.2.24)

Ecuación para el flujo rápido

$$a_{2N-1,1}z_1 + a_{2N-1,2}z_2 = b_{2N-1}$$
(5.2.25)

$$a_{2N-2+i,i-1}z_{i-1} + a_{2N-2+i,i}z_i + a_{2N-2+i,i+1}z_{i+1} + a_{2N-2+i,$$

Capítulo V _____

$$a_{2N-2+i,N-2+i}z_{N-2+i} = 0, \quad i = 2, \dots, N-2, \quad (5.2.26)$$

$$a_{3N-3,N-2}z_{N-2} + a_{3N-3,N-1}z_{N-1} + a_{3N-3,2N-3}z_{2N-3} = b_{2N-3}, \quad (5.2.27)$$

Ecuación para el flujo térmico

$$a_{3N-2,1}z_1 + a_{3N-2,N}z_N + a_{3N-2,2}z_{2N-2} = b_{3N-2} , \qquad (5.2.28)$$

$$a_{3N-1,2}z_{2} + a_{3N-1,N}z_{N} + a_{3N-1,N+1}z_{N+1} + a_{3N-1,2N-1}z_{2N-1} = b_{2N-1}, \qquad (5.2.29)$$

$$\begin{aligned} a_{3N-3+i,i} z_i + a_{3N-3+i,N-3+i} z_{N-3+i} + a_{3N-3+i,N-2+i} z_{N-2+i} + \\ a_{3N-3+i,N-1+i} z_{N-1+i} + a_{3N-3+i,2N-2+i} z_{2N-2+i} \\ &= b_{3N-3+i} , \qquad \text{para } i = 3, \dots, N-2 \quad (5.2.30) \end{aligned}$$

$$a_{4N-4,N-1}z_{N-1} + a_{4N-4,2N-4}z_{2N-4} + a_{4N-4,2N-3}z_{2N-3} + a_{4N-4,3N-4}z_{3N-4} = b_{3N-4}.$$
 (5.2.31)

Los coeficientes de las Ecs. (5.2.22) a (5.2.30) se dan a continuación.

Para la función objetivo:

 $c_{N-2+i} = -\Delta_i$ para i = 2, ..., N-1.

_ 120

Para la ecuación de difusión del flujo de neutrones rápidos en:

$$\begin{split} x_{1} < x < x_{2} \\ a_{2N-1,1} &= 1 - \left(1 + \frac{\Delta_{2}}{\Delta_{1}}\right) h_{1} P_{11} , \\ a_{2N-1,2} &= 1 , \\ b_{2N-1} &= \left(1 + \frac{\Delta_{2}}{\Delta_{1}}\right) h_{1} P_{12} \phi_{MAX} , \\ a_{2N-2+i,i-1} &= \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) h_{i} P_{12} \phi_{MAX} , \\ a_{2N-2+i,i-1} &= \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_{i}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) h_{i} P_{11} - \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_{i}}\right) - \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) , \\ a_{2N-2+i,i+1} &= \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_{i}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) h_{i} P_{12} , \\ a_{2N-2+i,i+1} &= \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_{i}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) h_{i} P_{12} , \end{split}$$

 $b_{2N-2+i} = 0$.

para i = 2, ..., N - 1,

Ecuación para el flujo rápido en $x_{N-2} < x < x_{N-1}$

$$\begin{split} a_{3N-3,N-2} &= \left(1 + \frac{\Delta_N}{\Delta_{N-1}}\right) \,, \\ a_{3N-3,N-1} &= \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_N}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} P_{11} - \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) - \left(1 + \frac{\Delta_N}{\Delta_{N-1}}\right) \,, \\ a_{3N-3,2N-3} &= \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_N}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} P_{12} \,, \\ b_{3N-3} &= 0 \,. \end{split}$$

Ecuación para el flujo de neutrones térmicos en: $x_1 < x < x_2$

$$a_{3N-2,1} = \left(1 + \frac{\Delta_2}{\Delta_1}\right) h_1 P_{21} ,$$

 $a_{_{3N-2,N}} = 1$,

$$\begin{split} a_{3N-2,2N-2} &= -\left(1 + \frac{\Delta_2}{\Delta_1}\right) h_1 \phi_{MAX} \ , \\ b_{3N-2} &= \left[1 - \left(1 + \frac{\Delta_2}{\Delta_1}\right) h_1 P_{22}\right] \phi_{MAX} - \left(1 + \frac{\Delta_2}{\Delta_1}\right) h_1 \phi_{MAX} \left(F\left[\phi_{MAX}\right] - u_{min}\right) \ . \end{split}$$

Ecuación para el flujo térmico en $x_2 < x < x_3$

$$\begin{split} a_{3N-1,2} &= \left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right) \left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right) h_2 P_{21} ,\\ a_{3N-1,N} &= \left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right) \left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right) h_2 \left(P_{22} + G[\tilde{z}_N] - \tilde{z}_{2N-1}\right) \\ &- \left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right) - \left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right) , \end{split}$$

 $a_{3N-1,N+1} = \left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right) ,$

 $a_{_{3N-1,2N-1}} = -\left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right)\left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right)h_2\tilde{z}_N \ ,$

$$\begin{split} b_{3N-1} &= -\left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right)\phi_{MAN} \\ &+ \left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right)\left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right)h_2 \tilde{z}_N \left(G\left[\tilde{z}_N\right] - F\left[\tilde{z}_N\right] - \tilde{z}_{2N-1}\right) \\ &+ \left(1 + \frac{\Delta_1}{\Delta_2}\right)\left(1 + \frac{\Delta_3}{\Delta_2}\right)h_2 \tilde{z}_N u_{\min} \,. \end{split}$$

Ecuación para el flujo térmico en $x_i < x < x_{i+1}$

$$\begin{split} a_{3N-3+i,i} &= \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_{i}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) h_{i} P_{21} ,\\ a_{3N-3+i,N-3+i} &= \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) ,\\ a_{3N-3+i,N-2+i} &= \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_{i}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) h_{i} \left(P_{22} + G\left[\tilde{z}_{N-2+i}\right] - \tilde{z}_{2N-3+i}\right) \\ &- \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_{i}}\right) - \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) ,\\ a_{3N-3+i,N-1+i} &= \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_{i}}\right) ,\\ a_{3N-3+i,2N-3+i} &= -\left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_{i}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) h_{i} \tilde{z}_{N-2+i} ,\\ b_{3N-3+i} &= \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_{i}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) h_{i} \tilde{z}_{N-2+i} \left(G\left[\tilde{z}_{N-2+i}\right] - F\left[\tilde{z}_{N-2+i}\right] - \tilde{z}_{2N-3+i}\right) \\ &+ \left(1 + \frac{\Delta_{i-1}}{\Delta_{i}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{i+1}}{\Delta_{i}}\right) h_{i} u_{min} \tilde{z}_{N-2+i} , \end{split}$$

Ecuación para el flujo térmico en $x_{N-1} < x < x_N$

$$\begin{split} a_{4N-4,N-1} &= \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} P_{21} ,\\ a_{4N-4,2N-4} &= \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) ,\\ a_{4N-4,2N-3} &= \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} \left(P_{22} + G\left[\tilde{z}_{2N-3}\right] - \tilde{z}_{3N-4}\right) \\ &- \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) - \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) ,\\ a_{4N-4,3N-4} &= -\left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} \tilde{z}_{2N-3} ,\\ b_{4N-4} &= \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} \left(G\left[\tilde{z}_{2N-3}\right] - F\left[\tilde{z}_{2N-3}\right] - \tilde{z}_{3N-4}\right) \tilde{z}_{2N-3} ,\\ &+ \left(1 + \frac{\Delta_{N-2}}{\Delta_{N-1}}\right) \left(1 + \frac{\Delta_{N}}{\Delta_{N-1}}\right) h_{N-1} u_{\min} \tilde{z}_{2N-3} . \end{split}$$

V.3 RESULTADOS

En este capítulo se ilustra nuevamente el problema de las distribuciones que maximizan la potencia de un reactor nuclear con los parámetros de un reactor moderado con agua ligera (LWR). Como en el Capítulo IV, se analizaron los tres casos siguientes:

Caso 1: Sin envenenamiento por xenón-135.

Caso 2: El envenenamiento por xenón- 135 se supone proporcional al flujo de neutrones térmicos, i.e.,

$$\frac{\gamma \Sigma_{f_2}}{D_2} \phi^{(2)} , \quad \text{para} \quad \phi^{(2)} \gg \frac{\lambda_x}{\sigma_{a_X}}$$

$$(5.1) .$$

Caso 3: El envenenamiento por xenón-135 depende en forma no lineal del flujo de

Capítulo V ____

neutrones térmicos.

En cada caso se proponen tres situaciones diferentes que corresponden a flujos de neutrones térmicos de orden de magnitud mayor que, igual a y menor que 10^{13} cm⁻² s⁻¹

Caso 1A: Se propone como solución inicial

$$\begin{split} \tilde{\phi}_i^{(1)} &= 10^{15} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20, \\ \tilde{\phi}_i^{(2)} &= 10^{15} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20, \\ \tilde{\Sigma}_{c_i} &= -10^{-2} \text{cm}^{-1} \qquad i = 1, \dots, 20, \end{split}$$

y como valor máximo del flujo térmico a $\phi_{MAX} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$.

El flujo de neutrones rápidos es constante en la región que va dede el centro del núcleo del reactor, (x_1) , hasta la celda (x_{13}, x_{14}) que corresponde aproximadamente al 93% de la distancia entre el centro y la frontera del núcleo del reactor. A partir del punto de malla x_{14} , el flujo de neutrones rápidos decrece hasta anularse en la celda próxima a la frontera (ver Fig. 5.3a).

El flujo de neutrones térmicos alcanza su máximo a lo largo del 85% de la distancia desde el centro hacia la frontera del núcleo del reactor, esto es, desde x_1 hasta x_{18} , y desde este último punto decrece hasta anularse en la celda adyacente a la frontera (ver Fig. 5.3b).

La sección transversal de control es positiva y constante (= 0.90×10^{-2} cm⁻¹) desde la primera celda hasta la celda (x_{11}, x_{12}), que corresponde aproximadamente al 55% de la distancia del centro a la frontera del núcleo del reactor. La sección transversal de control es positivo pero decreciente en la región entre los puntos x_{12} y x_{18} . Desde x_{18} hasta la frontera, la sección transversal de control es negativa e igual a su valor mínimo ($\Sigma_{c_{MIN}}$) (ver Fig. 5.3c).

Caso 1B: Se tomó como solución inicial propuesta:

$$\begin{split} \tilde{\phi}_i^{(1)} &= 10^{13} \,\mathrm{cm}^{-2} \,\mathrm{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20 \;, \\ \tilde{\phi}_{-} i^{(2)} &= 10^{13} \,\mathrm{cm}^{-2} \,\mathrm{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20 \;, \\ \tilde{\Sigma}_{c_i} &= -10^{-2} \,\mathrm{cm}^{-1} \qquad i = 1, \dots, 20 \;, \end{split}$$

y como valor máximo del flujo térmico
a $\phi_{MAX}=10^{13}~{\rm cm}^{-2}~{\rm s}^{-1}.$

En este caso las distribuciones óptimas de los flujos de neutrones rápidos y térmicos son semejantes a las distribuciones óptimas respectivas que se obtuvieron en el caso 1A, y que solamente están escaladas por sus valores máximos (ver Figs. 5.4a y b).

La distribución de la sección transversal de control es la misma que la del caso 1A (ver Fig. 5.4C).

Caso 1C: Al proponer como solución inicial a

$$\begin{split} \tilde{\phi}_i^{(1)} &= 10^{11} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20 ,\\ \tilde{\phi}_i^{(2)} &= 10^{11} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20 ,\\ \tilde{\Sigma}_{c_i} &= -10^{-2} \text{cm}^{-1} \qquad i = 1, \dots, 20 , \end{split}$$

y como valor máximo del flujo térmico
a $\phi_{\scriptscriptstyle MAX} = 10^{11}~{\rm cm}^{-2}~{\rm s}^{-1}$,

las distribuciones óptimas de ambos flujos de neutrones son semejantes de las del caso 1A estando escaladas también por sus valores máximos (ver Figs. 5.5a y b). La distribución de la sección transversal de control es la misma que en el caso 1A (ver Fig. 5.5 c).

Caso 2A: En este caso se supone que el envenenamiento por xenón-135 es proporcional al flujo de neutrones térmicos. Se propone como solución inicial

$$\begin{split} \tilde{\phi}_i^{(1)} &= 10^{15} \,\mathrm{cm}^{-2} \,\mathrm{s}^{-1}; & i = 1, \dots, 20 ,\\ \tilde{\phi}_i^{(2)} &= 10^{15} \,\mathrm{cm}^{-2} \,\mathrm{s}^{-1}; & i = 1, \dots, 20 ,\\ \tilde{\Sigma}_{c_i} &= -10^{-2} \,\mathrm{cm}^{-1} & i = 1, \dots, 20 , \end{split}$$

y como valor máximo del flujo térmico
a $\phi_{\scriptscriptstyle MAX} = 10^{15}~{\rm cm}^{-2}~{\rm s}^{-1}$.

La distribución óptima del flujo de neutrones rápidos es semejante a la del caso 1A sin envenenamiento por xenón-135, sólo que ahora, en la región cercana a la frontera el flujo de neutrones rápidos decrece más rápido que en el caso 1A (ver Fig. 5.6a).

La distribución óptima del flujo de neutrones térmicos es similar a la obtenida en el caso 1A, pero ahora decae más rapido que en el caso en que se ignoró el envenenamiento por xenón-135 (ver Fig. 5.6b).

La distribución de la sección transversal de control toma el valor de 0.55×10^{-2} cm⁻¹ en el 65% de la distancia desde el centro a la frontera del núcleo del reactor, (x_1, x_{13}) . A Partir de la celda (x_{13}, x_{14}) la sección transversal de control es decreciente pero positiva, y desde la celda (x_{17}, x_{18}) toma valores negativos, alcanzando su valor mínimo, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.198 \times 10^{-2} \text{cm}^{-1}$ en las tres últimas celdas (ver Fig. 5.6c).

Al comparar los casos 1A y 2A se ve que el xenón-135 juega un papel semejante al del material absorberdor usado para control, por lo que cuando se tiene en cuenta el efecto del xenón-135 se necesita menor cantidad de absorbedor de neutrones para el control del reactor, como se aprecia al comparar las Figuras 5.3c con 5.6c.

Caso 2B: Tomando ahora como solución incial a

$$\begin{split} \tilde{\phi}_i^{(1)} &= 10^{13} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20 ,\\ \tilde{\phi}_i^{(2)} &= 10^{13s} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20 ,\\ \tilde{\Sigma}_{c_i} &= -10^{-2} \text{cm}^{-1} \qquad i = 1, \dots, 20 , \end{split}$$

y como valor máximo del flujo térmico a $\phi_{MAX} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, se tiene que las distribuciones óptimas tanto del flujo de neutrones rápidos como del flujo de neutrones térmicos son semejantes a los del caso 2A y están escalados respecto a sus valores máximos (ver Figs, 5.7a y b).

La distribución óptima de la sección transversal de control es la misma que en el caso 2A (ver Fig. 5.7c).

Caso 2C: Se propone como solución inicial a:

$$\begin{split} \tilde{\phi}_i^{(1)} =& 10^{11} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20 ,\\ \tilde{\phi}_i^{(2)} =& 10^{11} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20 ,\\ \tilde{\Sigma}_{c_i} =& -10^{-2} \text{cm}^{-1} \qquad i = 1, \dots, 20 , \end{split}$$

y como valor máximo del flujo térmico
a $\phi_{\scriptscriptstyle MAX} = 10^{11}~{\rm cm}^{-2}~{\rm s}^{-1}$.

También en este caso las distribuciones óptimas de los flujos de neutrones rápidos y térmicos son similares a las obtenidas en el caso 1A y están escaladas respecto a sus valores máximos, respectivamente (ver Figs. 5.8a y b).

La distribución óptima de la sección transversal de control es la misma que en el caso 2A (ver Fig. 5.8c).

La semejanza de las distribuciones óptimas de neutrones obtenidas en estos casos se pude explicar cuando se ve que para cada uno de los casos 1 y 2, la distribución de la sección transversal de control resulta independiente del orden de magnitud del flujos, una condición que resulta al resolverse el problema de optimización, y que no se supone a priori, y por lo tanto el problema se hace lineal.

Caso 3A: Se propone como solución inicial a:

$$\begin{split} \tilde{\phi}_i^{(1)} &= 10^{15} \,\mathrm{cm}^{-2} \,\mathrm{s}^{-1}; & i = 1, \dots, 20 ,\\ \tilde{\phi}_i^{(2)} &= 10^{15} \,\mathrm{cm}^{-2} \,\mathrm{s}^{-1}; & i = 1, \dots, 20 ,\\ \tilde{\Sigma}_{c_i} &= -10^{-2} \,\mathrm{cm}^{-1} & i = 1, \dots, 20 , \end{split}$$

y como valor máximo del flujo térmico
a $\phi_{\scriptscriptstyle MAX} = 10^{15}~{\rm cm}^{-2}~{\rm s}^{-1}$.

Las distribuciones óptimas obtenidas con esta solución inicial son las misma que las del caso 2A, pues para valores del flujo de neutrones térmicos mucho mayores que 10^{13} cm⁻² $^{\circ}s^{-1}$, el término de envenenamiento por xenón-135 tiende asintóticamente a $\gamma \Sigma_{f_2} \phi^{(2)} / D_2$ (ver Figs. 5.9a,b y c).

Caso 3B: Tomando como solución inicial a:

$$\tilde{\phi}_{i}^{(1)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20,$$

$$\tilde{\phi}_{i}^{(2)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20,$$

$$\tilde{\Sigma}_{c_{i}} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1} \qquad i = 1, \dots, 20,$$

y como valor máximo del flujo térmico
a $\phi_{MAX}=10^{13}~{\rm cm}^{-2}~{\rm s}^{-1}$, las distribuciones de los flujos de neutrones rápidos y térmicos son semejantes a las correspondientes distribuciones del caso 3A, decy
endo más lentamente en la región adyacente a la frontera, es decir que cu
ando el envenenamiento por Xe¹³⁵ no se supone proporcional al flujo de ne
eutrones térmicos las distribuciones óptimas correspondientes a distintos valores máximos permitidos del flujo de ne
utrones térmicos no se pueden obbtener por el escalamiento de una solución óptima correspondiente a otro valor máximo permitido del flujo térmico (ver Figs. 5.10a y b).

La distribución óptima de la sección transversal de control es positiva en la misma región que en caso 3A, sin embargo ahora alcanza un valor mayor que en el caso 3A, y la primera celda donde es negativa toma un valor mayor (menor en valor absoluto) que en el caso anterior. Alcanza su valor mínimo, $\Sigma_{e_{MIN}}$, en las tres celdas más cercanas a la frontera (ver Fig. 5.10c) (ver Fig. 5.10c). Esto se debe a que el término de envenenamiento por xenón-135 para $\phi^2 = 10^{13}$ cm² s⁻¹ es mucho menor que para $\phi^2 = 10^{15}$ cm² s⁻¹, por lo que ahora se necesita introducir más mateial absorbedpr de neutrones para control que en el caso 3A.

Caso 3C: La soluciópn inicial propuesta es:

$$\begin{split} \tilde{\phi}_i^{(1)} &= 10^{11} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20, \\ \tilde{\phi}_i^{(2)} &= 10^{11} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}; \qquad i = 1, \dots, 20, \\ \tilde{\Sigma}_{c_i} &= -10^{-2} \text{cm}^{-1} \qquad i = 1, \dots, 20, \end{split}$$

y como valor máximo del flujo térmico
a $\phi_{\scriptscriptstyle MAX}=10^{13}~{\rm cm}^{-2}~{\rm s}^{-1}$.

Las distribuciones óptimas obtenidas es semejante a las distribuciones óptimas del caso 3C, pues para flujos de neutrones térmicos mucho menores que 10^{13} cm⁻² s⁻¹ el término de envenenamiento es muy pequeño comparado con los otros términos de la ecuación de difusión del flujo de neutrones térmicos.

El término de envenenamiento por Xe¹³⁵ se puede considerar como el producto de una sección transvesal de absorción de neutrones dependiente del flujo de neutrones térmicos, $\Sigma_X(\phi^{(2)})$ multiplicada por este flujo y dividida entre el coeficiente de difusión de los neutrones térmicos; entonces, definiendo la sección transvesal de absorción de neutrones dependiente del flujo de neutrones térmicos por

$$\Sigma_X\left(\phi^{(2)}\right) \equiv \frac{\gamma \sigma_{aX} \Sigma_{F_2}}{\lambda_X \left(1 - \frac{\sigma_{aX}}{\lambda_X} \phi^{(2)}\right)}$$

el término de envenenaniento por Xe¹³⁵ se expresa por

$$\frac{\gamma \sigma_{aX} \Sigma_{F_2}}{D_2 \lambda_X \left(1 - \frac{\sigma_{aX}}{\lambda_X} \phi^{(2)}\right)} \phi^{(2)} = \frac{\Sigma_X \left(\phi^{(2)}\right)}{D_2} \phi^{(2)} ,$$

y como se ve en la Fig. 5.12, para $\phi^{(2)} \approx 10^{11} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$ es del orden de $3.75 \times 10^{-5} \text{ cm}^{-1}$, es decir, tres ordenes de magnitud menor que $\Sigma_{a2} = 0.8 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$ y que $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$. Para un flujo de neutrones térmicos del orden de $10^{11} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, se tiene $\Sigma_X \approx 1.5 \times 10^{-3} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, y para $\phi^{(2)} \approx 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\Sigma_X \approx \gamma \Sigma_{f_2} = 3.5 \times 10^{-3} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$.





Fig. 5.3. Solución óptima del problema de las distribuciones sin el envenenamiento por Xe¹³⁵. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{15}$ cm⁻² s⁻¹, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{15}$ cm⁻² s⁻¹, $\tilde{\Sigma}_{c_i} = -10^{-2}$ cm⁻¹, para todo *i*. (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{15}$ cm⁻² s⁻¹. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2}$ cm⁻¹ y $\Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1}$ cm⁻¹. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 144 y 145.

_ 130







Fig. 5.4. Solución óptima del problenia de las distribuciones sin el envenenamiento por Xe¹³⁵. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\Sigma}_{c_i} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{13} \text{ cm}^{-2}$ s^{-1} . (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 146 y 147.

_ 131





Fig. 5.5. Solución óptima del problema de las distribuciones sin el envenenamiento por Xe¹³⁵. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{11} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{11} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\Sigma}_{c_i} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{11} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{e_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{e_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 148 y 149.

. 132





Fig. 5.6. Solución óptima del problema de las distribuciones; el envenenamiento por Xe¹³⁵se aproxima por $\gamma \Sigma_{f_2} \phi^{(2)}/D_2$. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\Sigma}_{c_i} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 150 y 151.

_ 133

Capítulo V _





Fig. 5.7. Solución óptima del problema de las distribuciones; el envenenamiento por Xe¹³⁵ se aproxima por $\gamma \Sigma_{f_2} \phi^{(2)}/D_2$. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{13}$ cm⁻² s⁻¹, $\tilde{\Sigma}_{c_i} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{13}$ cm⁻² s⁻¹. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 152 y 153.

. 134





Fig. 5.8. Solución óptima del problema de las distribuciones; el envenenamiento por Xe¹³⁵se aproxima por $\gamma \Sigma_{f_2} \phi^{(2)}/D_2$. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{11} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{11}$ cm⁻² s⁻¹, $\tilde{\Sigma}_{c_1} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{11}$ cm⁻² s⁻¹. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 154 y 155.

. 135




Fig. 5.9. Solución óptima del problema de las distribuciones. Se toma el término de envenenamiento por Xe¹³⁵ no lineal sin aproximar. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} = 10^{15} \text{ cm}^{-2}$ s^{-1} , $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\Sigma_{c_i} = -10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ (a)Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribucióndel flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{15} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times$ $10^{-2} \text{ cm}^{-1} \text{ y} \Sigma_{c_{MAX}} = 0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 156 y 157.

136







Fig. 5.10. Solución óptima del problema de las distribuciones. Se toma el término de envenenamiento por Xe¹³⁵ no lineal sin aproximar. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} =$ $10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\Sigma}_{c_i} =$ -10^{-2} cm^{-1} (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAX}} =$ $0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 158 y 159.

. 137

Capítulo V_





Fig. 5.11. Solución óptima del problema de las distribuciones. Se toma el término de envenenamiento por Xe¹³⁵ no lineal sin aproximar. La solución inicial propuesta fue: $\tilde{\phi}_i^{(1)} =$ $10^{11} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\phi}_i^{(2)} = 10^{11} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$, $\tilde{\Sigma}_{c_1} =$ -10^{-2} cm^{-1} (a) Distribución del flujo de neutrones rápidos. (b) Distribución del flujo de neutrones térmicos, $\phi_{MAX} = 10^{11} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$. (c) Distribución de la sección transversal de control, $\Sigma_{c_{MIN}} = -0.91868 \times 10^{-2} \text{ cm}^{-1}$ y $\Sigma_{c_{MAX}} =$ $0.50314 \times 10^{-1} \text{ cm}^{-1}$. Estas gráficas corresponden a los datos de las páginas 160 y 161.

_ 138

Capítulo V _

•

(c20-1)		Ancho o	del Reac	tor (cm)		No. de l	legio	nes:
	D4 (0.300000+0	3			20		
	D1 (cm)	1	2 (Cm)		Sgmal-		m-1)
	0.14000	0+01	0.400	000+00		0.16600	00-01	
	Sgmal (CM-1)	Sgma	2 (cm-1)		vSsgm	112 ()	CM-1)
	0.95000	0-02	0.800	00D-01		0.14000	00+00	
	SGMAX (cm 2)	Ga	.mma		Lambdal	((8-	1)
	0.17000	D-17	0.640	00D-01		0.2090	D-04	
	Erro:	r	The	tal		Theta	12	
	0.50000	D-02	0.000	00D+00		0.0000	00+00	
	Phi-M	ax	SgmaC-M	in (cm-1)	SgmaC-Max	(Cm	-1)
	0.10000	D+16	-0.918	68D~02		0.50314	ID-01	
Puntos d	e Malla -							
0,000	00D+00	0.50000D-01	0.10	000D+00	0.	.15000D+00	0.	20000D+00
0.250	00D+00	0.30000D+00	0.35	000D+00	0.	.40000D+00	0.4	45000D+00
0.500	00D+00	0.55000D+00	0.60	000D+00	0.	.65000D+00	0.'	70000D+00
0.750	00D+00	0.80000D+00	0.85	000D+00	0.	.90000D+00	0.9	95000D+00
0.100	00D+01							
~~~~~	‹‹‹‹	····	Solucio	n Propue	sta 🕽	»»»»»»»»»»»»»»»»»	»»»»»»	·····
Flujo Ra	pido (cm-	2 s-1)						
0.100	00D+16	0.10000D+16	0.10	000D+16	0.	.10000D+16	0.	10000D+16
0.100	00D+16	0.10000D+16	0.10	000D+16	0.	.10000D+16	0.1	10000D+16
0.100	00D+16	0.10000D+16	0.10	000D+16	0.	.10000D+16	0.1	10000D+16
0.100	00D+16	0.10000D+16	0.10	000D+16	0.	.10000D+16		
Flujo Te	rmico (cm [.]	-2 s-1)						
0.100	00D+16	0.10000D+16	0.10	000D+16	0.	.10000D+16	0.3	10000D+16
0.100	00D+16	0.10000D+16	0.10	000D+16	0.	.10000D+16	0.3	10000D+16
0.100	00D+16	0.10000D+16	0.10	000D+16	0.	.10000D+16	0,3	10000D+16
0.100	00D+16	0.10000D+16	0.10	000D+16				
Seccion	de Contro	l (cm-1)						
-0.100	00D-01	-0.10000D-01	-0.10	000D-01	-0,	10000D-01	-0.3	10000D-01
-0.100	00D-01	-0.10000D-01	-0.10	000D-01	-0.	.10000D-01	-0,:	10000D-01
-0.100	00D-01	-0.10000D-01	-0.10	000D-01	-0.	10000D-01	-0.3	10000D-01
-0.100	00D-01	-0.10000D-01	-0.10	000D-01	-0.	10000D-01	-0.3	10000D-01
Р.М.	Posicion	Fjo.Ra	oido	Fjo.Ter	mico	Scc.Con	trol	Var.Control
1	0.0000D+	00 0.5363	D+16	0.10000	D+16	0.904211)-02	0.22609D-01
2	0.5000D-	01 0.53640	D+16	0.10000	D+16	0.90415)-02	0.22604D-01
3	0.1000D+	00 0,5364()D+16	0.10000	D+16	0.904351)-02	0,22609D-01
4	0.15000D+0	0.5364(D+16	0.10000	D+16	0.90428)-02	0.22607D-01
5	0.2000D+0	00 0,5364(D+16	0.10000	D+16	0.904061)-02	0.22602D-01
6	0.25000D+0	0.53640	D+16	0.10000	D+16	0.904021	0-02	0.22600D-01
7	0.30000D+0	00 0,53640	D+16	0.10000	D+16	0.904351)-02	0.22609D-01
8	0.35000D+0	00 0.53640	D+16	0.10000	D+16	0.904321)-02	0.22608D-01
9	0.40000D+0	00 0,53639	D+16	0.10000	D+16	0.903861)-02	0.22597D-01
10	0.45000D+0	0.5363	D+16	0.10000	0+16	0.903341)-02	0.22583D-01
11	0.50000D+0	0 0.53627	D+16	0.10000	0+16	0.902161)-02	0.22554D-01
12	0.55000D+0	0 0.53604	D+16	0.10000	D+16	0.898061)-02	0.22451D-01
13	0 6000000+0	0 0 53544	D+16	0 10000	0+16	0.888311	0-02	0 222080-01
14	0.650000+	00 0.53381	D+16	0.10000	0+16	0.86106	0-02	0.215260-01
15	0 700000	0 0 52945	7D+16	0.10000	0+16	0.789311)-02	0.197330-01
10	0.75000070		SD+16	0 10000	D+16	0.10031	- 02	0.10,000-01
17	0.100000+0		D416	0 10000	D+10	0.000701	-02	0.140200-01
11	0.0000000+0	0 0.4000	50416 50416	0.10000	0710 0710	-0 010201	-03 1-00	-0.02001U-03 -0.000275-04
18	0.850000+0		00710	0.01001	0410	-0.910001	/~V2	-0.2230/0-01
19	0.900000+0	0.22908	01410	0.023/5	0110	-0.910001	J~02	
20	0.920000+0	0.00000	00+00	0.0000	00+00	-0.918681	-02	-0.229670-01
==================	********	El Programa	termina	despues	đe	3 CICLU	, 222:	

Tabla 5.1 Datos iniciales y resultados para el caso sin envenenamiento por Xe¹³⁵, con $\phi^{(th)} \gg \lambda_X / \sigma_{aX} \sim 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1}$ inicialmente.



9

10

11

12

13

14

15

16 17

18

19

20 ==:

0.40000D+00

0.45000D+00

0.50000D+00

0.55000D+00

0.60000D+00

0.65000D+00

0.70000D+00

0.75000D+00

0.80000D+00

0.85000D+00

0.90000D+00

0.95000D+00

0.53639D+14

0.53635D+14

0.53627D+14

0.53604D+14

0.53544D+14

0.53381D+14

0.52947D+14

0.51786D+14

0.48681D+14

0.40376D+14

0.22908D+14

0.00000D+00

============== El Programa termina despues de

0.10000D+14

0.10000D+14

0.10000D+14

0.10000D+14

0.10000D+14

0.10000D+14

0.1000D+14

0.10000D+14

0.10000D+14

0.91561D+13

0.52375D+13

0.0000D+00

0.22597D-01

0.22583D-01

0.22554D-01

0.22451D-01

0.22208D-01

0.21526D-01

0.19733D-01

0.14920D-01

0.52351D-03

-0.22967D-01

-0.22967D-01

-0.22967D-01

0.90386D-02

0.90334D-02

0.90216D-02

0.89806D-02

0.88831D-02

0.86106D-02

0.78931D-02

0.59678D-02

0.20941D-03

-0.91868D-02

-0.91868D-02

-0.91868D-02

(c20/4)	Ancho	del Reactor (cm)	No. de R	legiones:
D /	0.300000+	03	20	
D1	(cm)	D2 (cm)	Sgmal->	2 (cm-1)
0.1400		0.400000+00	0.16600	D-01
Sgmai	(CM-1)	Sgma2 (cm-1)	vSagma	12 (CM-1)
0.900		0.800000-01	0.14000	
	(Cm 2)	Gamma	Lambdax	(8-1) D 04
0.1700		0.64000D-01	0.20900	0-04
0 100	10F 10D-01		10000	.Z D+0.0
Dhi-May	(am-2 n-1)	0.0000000+00 SemaC-Min (email)	0.00000 Cama G-Mau	(am - 1)
FII1-Max		-0 01060D-00	SEmac-Max	D.01
Puntos de Malla		~0.91000D-02	0.50314	
0.000000+00	0 500000-01	0 100000+00	0 150000+00	0.200000+00
0.25000D+00	0.300000+00	0.350000+00	0.400000+00	0.200000+00
0.50000D+00	0.550000+00	0.600000+00	0.650000+00	0.300000+00
0.75000D+00	0.80000D+00	0.85000D+00	0.900000+00	0.950000+00
0.10000D+01			0.00000000000	0.000000.00
<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<<		Solucion Propues	ta >>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>	·····
Flujo Rapido (cm	-2 s-1)			
0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14
0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14
0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0,10000D+14
0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	
Flujo Termico (c	n-2 s-1)			
0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14
0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14
0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14
0.10000D+14	0.10000D+14	0.10000D+14		
Seccion de Contro	ol (cm-1)			
-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01
-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01
-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01
-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01	-0.10000D-01
D M Decisio	n Bir D-			
r.m. P081C10	vn Fjo.Ra	pido Fjo.Term	ico Scc.Cont	roi Var.Control
			T14 0.90421D	-02 0.22609D-01
2 0.500001	U-UI U.8364		TI4 0.90415D	-02 0.22604D-01
3 0.10000L			T14 0,90435D	-02 0.22609D-01
4 0.10000		0D+14 0.10000L	TI4 0.904280	-02 0.2260/D-01
o 0.200001	VTUU U.0304	00+14 0.10000L	T14 0.90406D	-02 0.22602D-01
g A 050001	1400 0 C204	0D1117 0 100000	111 A GAAAAA	
6 0.250001	0.5364	0D+14 0.10000D	+14 0.90402D	-02 0.22600D-01

Tabla 5.2 Datos iniciales y resultados para el caso sin envenenamiento por Xe¹³⁵, con $\phi^{(th)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1} \sim \lambda_X / \sigma_{aX}$ inicialmente.

_ 140

Capítulo V ____

,

_ 141

Tabla 5.3 Datos iniciales y resultados para el caso sin envenenamiento por Xe¹³⁵, con $\phi^{(lh)} \ll \lambda_X / \sigma_{aX} \sim 10^{13} \text{cm}^{-2} \text{s}^{-1}$ inicialmente.

(c20/5)										
	Ancho de	l Rea	ctor (cm)		No, de	Regio	nes:			
		0	.30000D+03				20			
	D1	(cm))2 (cm)		Sgma1-	>2 (cr	n-1)	
	0.1400	0D+01		0.400	00D+00		0.1660	0D-01		
	Sgma1	(CM-1)	Sgma	12 (cm-1)		vSsgi	naf2 ((CM-1)	
	0.95000	0D-02	、 、	0.800	00D-01		0.1400	0D+00		
	SUMAX	(CM 2)		amma		Lambda	IX (8-1	.)	
	0.1700	JD-17		0.040	1000-01		0.2090	-04		
	0 1000	01-01		0 00	100D700		0 0000	00400		
	0.10000	Mav Mav	q	ста (°-)	lin (cm=1	、	Same C=Ma	v (cm.	-1)	
	0.1000	00+12	5	-0.918	368D-02	·	0.5031	40-01	17	
Puntos	de Malla									
0.00	0000D+00	0.5	0000D-01	0.10	0000D+00	ο.	15000D+00	0.3	20000D+00	
0.2	5000D+00	0.3	0000D+00	0,3	5000D+00	ο.	40000D+00	0.4	15000D+00	
0.50	0000D+00	0.5	5000D+00	0.6	0000D+00	ο.	65000D+00	0.1	70000D+00	
0.7	5000D+00	0.8	0000D+00	0.8	5000D+00	0.	90000D+00	0.9	95000D+00	
0.10	0000D+01									
<<<<<	、、、、、、、、、、、 、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、	、、、、 、	、、、、、、、、、 、、、	Soluc	ion Propu	esta	<pre>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>></pre>	·>>>>	*****	
Flujo 1	Rapido (cm	-2 в-	1)							
0.1	0000D+12	0.1	0000D+12	0.1	0000D+12	0.	.10000D+12	0.:	L0000D+12	
0,10	0000D+12	0.1	0000D+12	0.1	0000D+12	0.	10000D+12	0.:	L0000D+12	
0.10	0000D+12	0.1	0000D+12	0.1	0000D+12	0.	10000D+12	0.:	L0000D+12	
0,10	0000D+12	0.1	0000D+12	0.1	0000D+12	0.	.10000D+12			
Fiulo	lermico (c	m~2 s	-1)							
0.10	00000+12	0.1	000000+12	0.1	00000+12	۰. م	100000+12	0.1		
0.10	00000+12	0.1	00000+12	0.1	00000+12	0.	100000712	0.1	00000+12	
0.10	00000+12	0.1	000000+12	0.1	0000D+12	0.	.100000+12	0.1	100000+12	
Seccio	de Contri	01 (c	m-1)							
-0.10	0000D-01	-0.1	0000D-01	-0.1	0000D-01	-0.	10000D-01	-0.1	00000-01	
-0.10	0000D-01	-0.1	0000D-01	-0.1	0000D-01	-0.	10000D-01	-0.1	L0000D-01	
-0.10	0000D-01	-0.1	0000D-01	-0.1	0000D-01	-0.	10000D-01	-0.1	L0000D-01	
-0.10	0000D-01	-0.1	0000D-01	-0.1	0000D-01	-0.	10000D-01	-0.1	L0000D-01	
P.M.	Posicio	n	Fjo.Rapi	do	Fjo.Ter	mico	Scc.Cor	ntrol	Var.Control	
1	0.0000D	+00	0.53639D	+12	0.10000	D+12	0.90421	D-02	0.22609D-01	
2	0.5000D	-01	0.53640D	+12	0.10000	D+12	0.90418	5D-02	0.22604D-01	
3	0.1000D	+00	0.53640D	+12	0.10000	D+12	0.9043	5D-02	0.22609D-01	
4	0.15000D	+00	0.53640D	+12	0.10000	D+12	0.90428	3D-02	0.22607D-01	
5	0.20000D	+00	0.53640D	+12	0.10000	D+12	0.90400	5D-02	0.22602D-01	
6 7	0.250000	+00	0.536400	+12	0.10000	D+12	0.9040	20-02	0.226000-01	
7	0.300000	+00	0.536400	+12	0.10000	D+12	0.90438	00-02	0.226090-01	
0	0.350000	+00	0.030400	712 110	0.10000	D712 D410	0,9043	20-02	0.220080-01	
10	0.400000	+00	0.536350	410	0.10000	D+12 D+19	0.90330	10-02	0.225970-01	
11	0.500000	+00	0.536270	+12	0 10000	D+12	0.0000	SD-02	0.2255540-01	
12	0.550000	+00	0.53604D	+12	0.10000	D+12	0.8980	SD-02	0.224510-01	
13	0.600000	+00	0.53544D	+12	0,10000	D+12	0.8883	LD-02	0.22208D-01	
14	0,65000D	+00	0.53381D	+12	0.10000	D+12	0.8610	3D-02	0.21526D-01	
15	0.7000D	+00	0.52947D	+12	0.10000	D+12	0.7893	LD-02	0.19733D-01	
16	0.75000D	+00	0.51786D	+12	0.10000	D+12	0.5967	3D-02	0.14920D-01	
17	0.80000D	+00	0.48681D	+12	0.10000	D+12	0.2094	LD-03	0.52351D-03	
18	0.85000D	+00	0.40376D	+12	0.91561	D+11	-0.91868	3D-02	-0.22967D-01	
19	0.9000D	+00	0.22908D	+12	0.52375	D+11	-0.91868	3D-02	-0.22967D-01	
20	0.95000D	+00	0.0000D	+00	0.00000	D+00	-0.91868	3D-02	-0.22967D-01	
===========	**********	= El	Programa t	ermin	a despues	de	3 CICL)S ===	-28223222888292	

-

Capítulo V ___

(c20L1) Ancho del Reactor (cm) No. de Regiones: 0.30000D+03 20 D1 (cm) D2 (cm) Sgma1->2 (cm-1) 0.14000D+01 0,40000D+00 0.16600D-01 Sgma1 (CM-1) Sgma2 (cm-1) vSsgmaf2 (CM-1) 0.95000D-02 0.140000+00 0.800000-01 SGMAx (cm 2) Gamma LambdaX (s-1) 0.17000D-17 0.64000D-01 0.20900D-04 Error Theta1 Theta2 0.500000-02 0.00000D+00 0.10000D+01 SgmaC-Max (cm-1) Phi-Max SgmaC-Min (cm-1) 0.10000D+16 -0.91868D-02 0.50314D-01 Puntos de Malla 0.50000D-01 0.00000D+00 0.10000D+00 0.15000D+00 0.20000D+00 0.250000+00 0.30000D+00 0.35000D+00 0.40000D+00 0.45000D+00 0.50000D+00 0.55000D+00 0.60000D+00 0.65000D+00 0.70000D+00 0.75000D+00 0,80000D+00 0.85000D+00 0.90000D+00 0.95000D+00 0.10000D+01 </code state content cont Flujo Rapido ---0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.100000+16 0.10000D+16 0.100000+16 0.100000+16 0.10000D+16 Flujo Termico -------........... ----------0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0,10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.100000+160.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 Seccion de Control (cm-1)-----_____ -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.100000-01-0.100000-01 -0.100000-01 -0.100000-01 -0.10000D-01 P.M. Posicion Fjo.Rapido Fjo.Termico Scc.Control Var.Control 0.000000+00 0.53639D+16 1 0.10000D+16 0.55932D-02 0.139870-01 2 0.500000-01 0.53640D+16 0.10000D+16 0.55962D-02 0.139900-01 0.100000+00 3 0.53640D+16 0.10000D+16 0.55947D-02 0.13987D-01 0.15000D+00 0.536400+16 0.10000D+16 0.559750-02 4 0.13994D-01 5 0.20000D+00 0.53640D+16 0.10000D+16 0.559530-02 0.13988D-01 6 0.25000D+00 0.53640D+16 0.10000D+16 0.559480-02 0.139870-01 7 0.30000D+00 0.53640D+16 0.10000D+16 0.55938D-02 0.13984D-01 0,35000D+00 8 0.53640D+16 0.10000D+16 0.55969D-02 0.139920-01 0.40000D+00 9 0.53638D+16 0.10000D+16 0.559120-02 0.13978D-01 10 0.450000+00 0.53634D+16 0.10000D+16 0.55863D-02 0.13966D-01 11 0.53624D+16 0.100000+16 0.556900-02 0.13923D-01 0.50000D+00 0.55000D+00 0.53597D+16 0.10000D+16 0.552200-02 0.13805D-01 12 13 0.600000+00 0.53523D+16 0.10000D+16 0.539980-02 0.13500D-01 0.65000D+00 0.53327D+16 0.100000+16 0.50748D-02 0.12687D-01 14 0.100000+16 0.42048D-02 0.10512D-01 15 0.70000D+00 0.52802D+16 0.10000D+16 0.187720-02 0.469300-02 16 0.75000D+00 0.51398D+16 17 0.80000D+00 0.47643D+16 0.10000D+16 -0.56215D-02 -0.14054D-01 -0.22967D-01 0.85000D+00 0.37600D+16 Q.82234D+15 -0.91868D-02 18 0.20728D+16 0.45496D+15 -0.91868D-02 -0.229670-01 0.900000+00 19 20 0.95000D+00 0.00000D+00 0.00000D+00 -0.918680-02 -0.22967D-01

Tabla 5.4 Datos iniciales y resultados donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ está por ($\gamma \Sigma_{f2} / D_2$) $\phi^{(th)}_{1}$ con $\phi^{(th)} \gg \lambda_X / \sigma_{aX} \sim 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1}$ inicialmente.

_ 142

Tabla 5.5 Datos iniciales y resultados donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ está por ($\gamma \Sigma_{f2} / D_2$) $\phi^{(th)}$, con $\phi^{(th)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1} \sim \lambda_X / \sigma_{aX}$ inicialmente.

D1 (cm) D2 (cm) Sgma1->2 (cm~1)	
Sgma1 (CM-1) Sgma2 (CM-1) VSsgma72 (CM-1)	
0.95000D-02 0.80000D-01 0.14000D+00	
SUMAX (cm 2) Uamma LambdaX (s-1)	
0,170000-17 0,640000-01 0,209000-04	
Error Thetal Theta2	
0,10000D+02 0,0000D+00 0,1000D+01	
Phi-Max SgmaC-Min (cm-1) SgmaC-Max (cm-1)	
0.10000D+14 -0.91868D-02 0.50314D-01	
Puntos de Malla	
0.00000D+00 0.50000D-01 0.10000D+00 0.15000D+00 0.20000D+00	
0.25000D+00 0.30000D+00 0.35000D+00 0.40000D+00 0.45000D+00	
0.50000D+00 0.55000D+00 0.60000D+00 0.65000D+00 0.70000D+00	
0.75000D+00 0.8000D+00 0.85000D+00 0.90000D+00 0.95000D+00	
0.10000D+01	
<pre><td>»»»»»»»»</td></pre>	»»»»»»»»
Flujo Rapido (cm-2 s-1)	
0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14	
0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14	
0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14	
0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14	
Flujo Termico (cm-2 s-1)	
0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14	
0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14	
0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14	
0.10000D+14 0.10000D+14 0.10000D+14	
Seccion de Control (cm-1)	
-0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01	
P.M. Posicion Fjo.Rapido Fjo.Termico Scc.Control Var.Co	ntrol
1 0.00000D+00 0.53639D+14 0.10000D+14 0.55932D-02 0.1398	7D-01
2 0.50000D-01 0.53640D+14 0.10000D+14 0.55962D-02 0.1399	0D-01
3 0.10000D+00 0.53640D+14 0.10000D+14 0.55947D-02 0.1398	7D-01
4 0.15000D+00 0.53640D+14 0.10000D+14 0.55975D-02 0.1399	4D-01
5 0.20000D+00 0.53640D+14 0.10000D+14 0.55953D-02 0.1398	BD-01
6 0.25000D+00 0.53640D+14 0.10000D+14 0.55948D-02 0.1398	7D-01
7 0.30000D+00 0.53640D+14 0.10000D+14 0.55938D-02 0.1398	4D-01
8 0.35000D+00 0.53640D+14 0.10000D+14 0.55969D-02 0.1399	2D-01
9 0.40000D+00 0.53638D+14 0.10000D+14 0.55912D-02 0.1397	8D-01
10 0.45000D+00 0.53634D+14 0.10000D+14 0.55863D-02 0.1396	6D-01
11 0.50000D+00 0.53624D+14 0.10000D+14 0.55690D-02 0.1392	3D-01
12 0.55000D+00 0.53597D+14 0.10000D+14 0.55220D-02 0.1380	5D-01
13 0.60000D+00 0.53523D+14 0.10000D+14 0.53998D-02 0.1350	0D-01
14 0,65000D+00 0,53327D+14 0.10000D+14 0.50748D-02 0.1268	7D-01
15 0,70000D+00 0,52802D+14 0,10000D+14 0,42048D-02 0,1051	20-01
16 0.75000D+00 0.51398D+14 0.10000D+14 0.18772D-02 0.4693	00-02
17 0.800000+00 0.476430+14 0.100000+14 -0.562150-02 -0.1405	40-01
18 0.850000+00 0.376000+14 0.822300+13 -0.918680-02 -0.1400	70-01
19 0.90000D+00 0.20728D+14 0.45496D+13 -0.91868D-02 -0.2296	70-01
20 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0	70-01
20 CLOBOUDIUG CLOUDERUG CLOUDUDIUG AC. 3 CLCLOS CONTRACTOR	

Tabla 5.6 Datos iniciales y resultados donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ está dado por ($\gamma \Sigma_{f_2} / D_2$) $\phi^{(th)}$, con $\phi^{(th)} \ll \lambda_X / \sigma_{aX} \sim 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1}$ inicialmente.

$0,300000\pm03$ 20	
$\frac{1}{2} = \frac{1}{2} = \frac{1}$	
FILT-MAX SQUAC-MIN (CM-1) SQUAC-MAX (CM-1)	
Duntos de Malla concentrationalistationes	
0.7500000+00 0.800000+00 0.850000+00 0.900000+00 0.950000+00	
0 100000+01	
CONTRACTOR CONTRA	
Fluio Ranido (cm-2 s-1)	
0.100000+12 $0.100000+12$ $0.100000+12$ $0.100000+12$ $0.100000+12$	
0.10000D+12 0.1000D+12 0.10000D+12 0.1000D+12 0.1000D+12	
0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12	
0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12	
Fluio Termico (cm-2 8-1)	
0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+13	
0.10000D+12 0.1000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12	
0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12	
0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12 0.10000D+12	
Seccion de Control (cm-1)	
-0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01	
-0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01	
-0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01 -0.10000D-01	
-0,10000D-01 -0,10000D-01 -0,10000D-01 -0,10000D-01 -0,10000D-01	

P.M. Posicion Fjo.Rapido Fjo.Termico Scc.Control Var.Contr	ol
1 0,00000D+00 0.53639D+12 0.10000D+12 0.55932D-02 0.13987D-	01
2 0.50000D-01 0.53640D+12 0.10000D+12 0.55962D-02 0.13990D-	01
3 0,10000D+00 0,53640D+12 0,10000D+12 0,55947D-02 0,13987D-	01
4 0.15000D+00 0.53640D+12 0.10000D+12 0.55975D-02 0.13994D-	01
5 0.20000D+00 0.53640D+12 0.10000D+12 0.55953D-02 0.13988D-	01
6 0.25000D+00 0.53640D+12 0.10000D+12 0.55948D-02 0.13987D-	01
7 0.30000D+00 0.53640D+12 0.10000D+12 0.55938D-02 0.13984D-	01
8 0.35000D+00 0.53640D+12 0.10000D+12 0.55969D-02 0.13992D-	01
9 0,40000D+00 0,53638D+12 0,10000D+12 0,55912D-02 0,13978D-	01
10 0.45000D+00 0.53634D+12 0.10000D+12 0.55863D-02 0.13966D-	01
11 0.50000D+00 0.53624D+12 0.10000D+12 0.55690D-02 0.13923D-	01
12 0.55000D+00 0.53597D+12 0.10000D+12 0.55220D-02 0.13805D-	01
13 0,60000D+00 0,53523D+12 0,10000D+12 0.5399BD-02 0,13500D-	01
14 0.65000D+00 0.53327D+12 0.10000D+12 0.50748D-02 0.12687D-	01
15 0.70000D+00 0.52802D+12 0.10000D+12 0.42048D-02 0.10512D-	01
16 0.75000D+00 0.51398D+12 0.1000D+12 0.18772D-02 0.46930D-	02
17 0.80000D+00 0.47643D+12 0.10000D+12 -0.56215D-02 -0.14054D-	01
18 0.85000D+00 0.37600D+12 0.82234D+11 -0.91868D-02 -0.22967D-	01
19 0.90000D+00 0.20728D+12 0.45496D+11 -0.91868D-02 -0.22967D-	01
20 0.95000D+00 0.0000D+00 0.0000D+00 -0.91868D-02 -0.22967D-	01
same a ciclos services el Programa termina despues de 3 Ciclos services services el	22

____ 144

(c20V1) Ancho del Reactor (cm) No. de Regiones: 0.30000D+03 20 D1 (cm) D2 (cm) Sgma1->2 (cm-1) 0.14000D+01 0.40000D+00 0.166000-01 Sgmal (CM-1) Sgma2 (cm-1) vSsgmaf2 (CM-1) 0.95000D-02 0.80000D-01 0.14000D+00 SGMAx (cm 2) Gamma LambdaX (s-1) 0.17000D-17 0.64000D-01 0.20900D-04 Error Thetai Theta2 0.50000D-02 0.10000D+01 0.10000D+01 Phi-Max SgmaC-Min (cm-1) SgmaC-Max (cm-1) 0.10000D+16 -0.91868D-02 0.50314D-01 Puntos de Malla -----_____ 0,00000D+00 0.500000-01 0.10000D+00 0.15000D+00 0.20000D+00 0.25000D+00 0.300000+00 0.350000+00 0.40000D+00 0.45000D+00 0.50000D+00 0.55000D+00 0.60000D+00 0.65000D+00 0.700000+00 0.75000D+00 0.80000D+00 0.85000D+00 0.90000D+00 0.95000D+00 0.10000D+01 Flujo Rapido -----0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.100000+16 0.100000+16 0.100000+16 0.100000+16 0.10000D+16 Flujo Termico -----------------------0.100000+16 0.10000D+16 0.10000D+16 0.100000+16 0.10000D+16 Seccion de Control (cm-1)------0.10000D-01 -0.10000D-01 ------------Fjo.Termico P.M. Posicion Fjo.Rapido Scc.Control Var.Control 1 0.000000+00 0.53639D+16 0.10000D+16 0.56359D-02 0.140920-01 2 0.50000D-01 0.53640D+16 0.10000D+16 0.55542D-02 0.13886D-01 3 0.10000D+00 0.53640D+16 0.10000D+16 0.56366D-02 0.140920-01 4 0.15000D+00 0.53640D+16 0.10000D+16 0.56394D-02 0.14099D-01 0.2000D+00 0.53640D+16 0.10000D+16 0.56376D-02 5 0.14094D-01 б 0.25000D+00 0.53640D+16 0.10000D+16 0.56375D-02 0.14094D-01 0.30000D+00 0.536400+16 0.10000D+16 0.56365D-02 7 0.14091D-01 8 0.35000D+00 0.53640D+16 0.100000+16 0.56396D-02 0.140990-01 9 0.400000+00 0.536380+16 0.10000D+16 0.56339D-02 0.14085D-01 0.45000D+00 0.536340+16 0.100000+16 0.562860-02 10 0.14072D-01 11 0.50000D+00 0.536240+16 0.10000D+16 0.56114D-02 0.14029D-01 0.535970+16 0.10000D+16 0.556480-02 12 0.55000D+00 0.13912D-01 0.53524D+16 0.60000D+00 0.10000D+16 0.544370-02 0.136090-01 13 14 0.650000+00 0.53328D+16 0.10000D+16 0.511780-02 0.12795D-01 0.70000D+00 0.52804D+16 0.10000D+16 0.42508D-02 15 0.10627D-01 0.48200D-02 0.75000D+00 0.51404D+16 0.10000D+16 0.19280D-02 16 0.800000+00 0.47659D+16 0.10000D+16 -0.554370-02 -0.138590-01 17 18 0.85000D+00 0.37642D+16 0.82371D+15 -0.91868D-02 -0.22967D-01 0.90000D+00 0.20765D+16 0.45623D+15 -0,91868D-02 -0.22967D-01 19 0.00000D+00 0,0000D+00 -0.91868D-02 0.95000D+00 -0.22967D-01 20

conservation El Programa termina despues de

Tabla 5.7 Datos iniciales y resultados para el caso donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ es considerado no lineal, y $\phi^{(th)} \gg \lambda_X / \sigma_{aX} \sim 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1}$ nicialmente.

Capítulo V ____

.

Tabla 5.8 Datos iniciales y resultados para el caso donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ es considerado no lineal, y $\phi^{(th)} = 10^{13} \text{ cm}^{-2}\text{s}^{-1} \sim \lambda_X / \sigma_{aX} \text{ cm}^{-2}\text{s}^{-1}$ inicialmente.

(c20V4) A	ncho	del React	or (cm)		No. d	e Regiones:		
	D4	() U	.300000+0.	3	0 (20		
	110	100101		004.0	2 (CM)		Sgma1-2	2 (00	-1)
	0.1400 Sama 1	10401	`	0.400	000+00 0 (am-1)		0.16600)-01 60 (/	M_1 \
	D deuu SRiiier	104-13	,	0 800 9844	2 (00-1)		0 14000	14 (U	m-1)
	SCHAR	(am)	1	0.000	00D-01		Lambda Y	100	`
	0 1700	10m 2 10-17	/	0 640	1140 1100-01			0-04	,
	Frr	or it		0,040 Tho	+=1		Theta	5-04± 5	
	0 1000	00-02		0 100	000+01		0 10000	4 N#01	
	0.1000 Phi-	May May		SomaC=M	in (cm=1	۱	500000 SameC=Max	(cm-	1)
	0.1000	00+14		-0 918	68D-02		0 50314	0-01	.,
Punto	s de Malla								
0.	000000+00	0.5	00000-01	0.10	0000+00	٥.	150000+00	0.2	00000+00
0.	25000D+00	0.3	00000+00	0.35	0000+00	0.	400000+00	0.4	50000+00
0.	50000D+00	0.5	50000+00	0.60	0000+00	0.	650000+00	0.7	00000+00
0.	750000+00	0.8	00000+00	0.85	0000+00	0.	9000000+00	0.9	50000+00
0.	100000+01			0,00		•••		0.0	000000000
~~~~		<b></b>	«««««	Soluci	on Propu	esta	>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>	»»»»»	»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»»
Flujo	Rapido (cm	-2 s-	1)						
ő.	10000D+14	0.1	0000D+14	0,10	000D+14	٥.	10000D+14	0.1	0000D+14
٥.	10000D+14	0.1	0000D+14	0.10	000D+14	0.	10000D+14	0.1	0000D+14
٥.	10000D+14	0.1	0000D+14	0.10	000D+14	0.	10000D+14	0.1	00000+14
٥,	10000D+14	0.1	0000D+14	0.10	000D+14	0.	10000D+14		
Flujo	Termico (c	m-2 s	-1)						
õ.	10000D+14	0.1	0000D+14	0.10	000D+14	٥.	10000D+14	0.1	0000D+14
٥.	10000D+14	0.1	0000D+14	0.10	000D+14	Ο.	10000D+14	0.1	0000D+14
٥.	10000D+14	0.1	0000D+14	0.10	000D+14	0.	10000D+14	0.1	0000D+14
٥.	10000D+14	0.1	0000D+14	0.10	000D+14				
Secci	on de Contr	ol (c	m-1)						
-0,	10000D-01	-0.1	0000D-01	-0.10	000D-01	-0.	10000D-01	-0.1	00000-01
-0.	10000D-01	-0.1	0000D-01	-0.10	000D-01	-0.	10000D-01	-0.1	0000D-01
-0.	10000D-01	-0.1	0000D-01	-0.10	000D-01	-0.	10000D-01	-0.1	0000D-01
-0,	10000D-01	-0.1	0000D-01	-0.10	000D-01	-0.	10000D-01	-0.1	00000-01
Р.М.	Posicio	n	Fjo.Rap	ido	Fjo.Ter	mico	Scc.Cont:	rol	Var.Control
1	0.0000D	+00	0.53639	D+14	0.10000	D+14	0.74990D	-02	0.18744D-01
2	0.50000D	-01	0.53640	D+14	0.10000	D+14	0.57910D	-02	0.14473D-01
3	0.10000D	+00	0.53640	D+14	0.10000	D+14	0.74976D	-02	0.18744D-01
4	0.15000D	+00	0.53640	D+14	0.10000	D+14	0.74969D	-02	0.187420-01
5	0.2000D	+00	0.53640	0+14	0.10000	D+14	0.74946D	-02	0.18737D-01
6	D.25000D	+00	0.53640	D+14	0.10000	D+14	0.74946D	-02	0.18736D-01
7	0.3000D	+00	0.53640	D+14	0.10000	D+14	0.74971D	-02	0.18743D-01
8	0.35000D	+00	0.53640	D+14	0.10000	D+14	0.74968D	-02	0.18742D-01
9	0.4000D	+00	0.53638	D+14	0.10000	D+14	0.74921D	-02	0.18730D-01
10	0,45000D	+00	0.53635	D+14	0.10000	D+14	0,74856D	-02	0.18714D-01
11	0.5000D	+00	0.53626	D+14	0.10000	D+14	0.74733D	-02	0,18683D-01
12	0.55000D	+00	0.53601	D+14	0.10000	D+14	0.74302D	-02	0.18575D-01
13	0.6000D	+00	0.53535	D+14	0.10000	D+14	0.73208D	-02	0.18302D-01
14	0.65000D	+00	0,53359	D+14	0.10000	D+14	0.70301D	-02	0.17575D-01
15	0.70000D	+00	0.52888	D+14	0.10000	D+14	0.624700	-02	0.15617D-01
16	0.75000D	+00	0.51627	D+14	0,10000	D+14	0.41561D	-02	0.10390D-01
17	0.8000D	+00	0.48254	D+14	0.10000	)D+14	-0.23244D	-02	-0.58109D-02
18	0.85000D	+00	0.39234	D+14	0.87638	3D+13	-0.91868D	-02	-0.22967D-01
19	0.9000D	+00	0.22059	D+14	0.49808	3D+13	-0.91868D	-02	-0.22967D-01
20	0.95000D	+00	0.00000	D+00	0.00000	00+00	-0.91868D	-02	-0.22967D-01
224222		= E1	Programa	termina	despues	de de	3 CICLOS	222:	***********

•

Capítulo V _____

.

**Tabla 5.9** Datos iniciales y resultados para el caso donde el envenenamiento por Xe¹³⁵ es considerado no lineal, y  $\phi^{(th)} \ll \lambda_X / \sigma_{aX} \sim 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{s}^{-1}$  inicialmente.

(c20V5)	An	cho del React	or (cm)	No	. de	Regiones:		
	D1 (	0.300000+0	0 NO	(am)		20 Semple \0	(	-1)
	0 14000		0 4 0 0 0 0			0 16600D	-01	(-1)
	0.14000 Sama1 (	(CM=1)	Samel	(cm=1)		vSagmaf	n (r	( 1 – M
	0 95000	07-17	0.80000	D=01		0 140000	+00	AT 17
	SGMAY (	(cm 2)	Gamm	2 01		Lambda¥	(9-1	)
	0.17000	00-17	0.64000	n-01		0.209000	-04	,
	Frro		Theta	1		Theta?	•••	
	0.10000	02	0.10000	- D+01		0.100000	+01	
	Phi-M	lax	SgmaC-Min	(cm-1)		SemaC-Max	(cm-	•1)
	0.10000	DD+12	-0.91868	D-02		0.503140	-01	- /
Puntos	de Malla -							
0.00	000D+00	0.50000D-01	0.1000	0D+00	0.15	000D+00	0.2	20000D+00
0.25	000D+00	0.30000D+00	0.3500	0D+00	0.40	000D+00	0.4	5000D+00
0.50	000D+00	0.55000D+00	0.6000	0D+00	0.65	000D+00	0.7	0000D+00
0.75	000D+00	0.80000D+00	0.8500	0D+00	0.90	000D+00	0.9	5000D+00
0.10	000D+01							
			Solucion	Propues	ta >>	·>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>	>>>>	·>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>>
Flujo R	apido (cm-	-2 8-1)						
0.10	000D+12	0.10000D+12	0.1000	0D+12	0.10	0000D+12	0.1	0000D+12
0.10	000D+12	0.10000D+12	0.1000	0D+12	0.10	0000D+12	0.1	0000D+12
0.10	000D+12	0.10000D+12	0.1000	0D+12	0.10	0000D+12	0.1	10000D+12
0.10	000D+12	0.10000D+12	0.1000	0D+12	0.10	0000D+12		
Flujo T	ermico (cn	n-2 s-1)						
0.10	000D+12	0.10000D+12	0.1000	0D+12	0.10	0000D+12	0.1	L0000D+12
0.10	000D+12	0.10000D+12	0.1000	0D+12	0.10	000D+12	0.1	L0000D+12
0.10	000D+12	0.10000D+12	0.1000	0D+12	0.10	0000D+12	0.1	L0000D+12
0.10	000D+12	0.10000D+12	0.1000	0D+12				
Seccion	de Contro	ol (cm-1)						
-0.10	000D-01	-0.10000D-01	-0.1000	0D-01	-0.10	0000D-01	-0.1	L0000D-01
-0.10	000D-01	-0.10000D-01	-0.1000	0D-01	-0.10	0000D-01	-0.1	L0000D-01
-0.10	000D-01	-0.10000D-01	-0.1000	0D-01	-0.10	0000D-01	-0.1	L0000D-01
-0.10	000D-01	-0.10000D-01	-0.1000	0D-01	-0.10	0000D-01	-0.1	L0000D-01
P.M.	Posicion	n Fjo.Rap	ido F	jo.Termi	CO	Scc.Contr	ol	Var.Control
1	0.0000D4	00 0.53639	D+12 C	.10000D+	12	0.90137D-	02	0.22537D-01
2	0.5000D-	-01 0.53640	D+12 C	.10000D+	12	0.89594D-	•02	0.22398D-01
3	0.10000D+	0.53640	D+12 C	.10000D+	12	0.90147D-	02	0.225370-01
4	0.15000D4	00 0.53640	D+12 C	1.10000D+	12	0.90162D-	02	0.22540D-01
5	0.2000004	00 0.53640	0+12 (	1.10000D+	12	0.901250-	02	0.225310-01
6	0.2500004	00 0.53640	D+12 (	10000D+	12	0.901570-	•02	0.225390-01
7	0.3000004	00 0.53640	D+12 (	1.100000+	12	0.901470-	.02	0.225370-01
8	0.3500004	00 0.53640	D+12 (	1.10000D+	12	0.901620-	•02	0.225410-01
9	0.4000004		0+12 0	100000+	12	0.901130-	02	0.225280-01
10	0.4500001		DT12 (	100000	12	0.900420-	02	0.225110-01
11	0.5000004	00 0,53627	D+12 (	1.1000007	12	0.099450-	-02	0.224860-01
12	0.55000D4		:D+12 {	1.10000D+	12	0,095240	02	0.223810-01
13	0.6000D4	0.53543	ND+12 (	1.100000+	12	0.005260	02	0.221320-01
14	0.65000D	0,53381	.D+12 (	100000+	12	0.000360-	-02	0.214590-01
15	U.70000D4	0.52946	D+12 (	10000D+	12	0.700510-	.02	0.196630-01
16	0.75000D4		D+12 (	1.100000+	12	0.093230	-02	0.148310-01
17	0,80000D4	00 0.48674	10+12 (	. 01403D+	12	U.100/5D	-03	0.4100/D=03
18	U.85000D		DT+12 (	),91493D+ \ chasse.	11	-0.91868D.	-02	-0.2290/0-01
19	0.9000D4	0.22893	D100 (	1.02333D+	11	-0.91000D-	-02	-0.00007D-01
20	0.95000D	FUU 0,00000	10+00 (		00	-0.91008D.	-02	-0.2290/D-01
========		- ci rrograma	reimiug (	reshnes d	9	4 010103		

_____ 147

١.

-

# Capítulo VI

# CONCLUSIONES

En esta tesis, hemos aplicado la programación lineal succesiva para encontrar las distribuciones de los flujos de neutrones y de la sección tranversal de control que maximizan la potencia de un reactor nuclear.

El problema resuelto es no lineal, pues en la ecuación de difusión del flujo de neutrones térmicos aparece el envenenamiento por xenón-135, el cual está expresado como el producto del flujo de neutrones térmicos por un factor que depende del mismo flujo. En la misma ecuación, se presenta el producto de la sección tranversal de control por el flujo de neutrones térmicos, y como ambos son cantidades por determinar, este térsmino es no lineal.

Para resolver el problema por medio de programación lineal fue necesario discretizar y linearlizar las ecuaciones involucradas. La discretización de las ecuaciones se realizó usando diferencias finitas con el esquema centrado en los puntos de malla (ver Capítulo IV) y con el esquema centrado en las celdas (ver Capítulo V). La linealización se efectuó alrededor de una solución inicial propuesta. De esta manera, el problema de las distribuciones que maximizan la potencia se formuló en la forma estandar de programación lineal y se resolvió por medio del método simplex, al final del cual se obtuvo una solución óptima. Esta solución óptima se tomo como solución inicial para resolver nuevamente el problema con el método simplex obteniendose una nueva solución óptima, y así sucesivamente hasta que la comparación de dos soluciones óptimas consecutivas difieren en un porcentaje determinado al inicio del preedimiento. De esta forma se resolvió el problema no lineal.

El procedimiento mencionado en los párrafos anteriores se ilustró con los parámetros característicos de un reactor de agua ligera (LWR). Las soluciones obtenidas con cada uno de los esquemas de diferencias finitas son esencialmente iguales, sin embargo, la distribución de la sección transversal de control óptima que se obtuvo con el esquema centrado en los puntos de malla mueatra oscilaciones espurias debido a que está variable está centrada en las celdas mientras que los flujos de neutrones están centraaados alrededor de los puntos de malla.

En la ilustración numérica se presentaron tres casos: (caso 1) se ignoró el efecto de envenenamiento con xenón-135; (caso 2) el envenenamiento por xenón-135 se supuso proporcional al flujo de neutrones térmicos, y (caso 3) se tomó la forma no lineal del término de envenenamiento.

En cada uno de los tres casos anteriores se compararon las distribuciones óptimas obtenidas, donde las soluciones propuestas inicialmente, son de ordenes de magnitud diferentes, con el propósito de determinar el efecto del envenenamiento por xenón sobre la sección transversal de control para diferentes magnitudes del flujo de neutrones térmico.

**Caso 1:** Las distribuciones óptimas de los flujos de neutrones obtenidas con cada una de las soluciones iniciales propuestas son proporcionales, es decir que los flujos de neutrones están escalados, de tal manera que la distribución normalizada respecto a su valor máximo respectivo es la misma para cualquiera de las tres soluciones.

La distribución de la sección transversal de control es la misma independientemente de la solución inicial propuesta que se haya tomado; por lo que el problema tomó una forma lineal (estó no se sabía ni se supuso antes de conocer la solución óptima)

**Caso 2:** En este caso se supuso que el envenenamiento por xenón-135 es proporcional al flujo de neutrones térmicos ( $\approx \gamma \Sigma_{f_2} \phi^{(2)}/D_2$ ). Como en el caso 1, las distibuciones óptimas de los flujos de neutrones para soluciones iniciales propuestas distintas están escaldas, y la distribución óptima de la sección transversal de control resultó independiente de la solución inicial propuesta, estó se debe a la linealidad supuesta del término que da el envenenamiento por xenón-135. El efecto del xenón se manifestó en la región cercana a la frontera donde los flujos decaen más rápido hacia cero en presencia del xenón-135.

La sección transversal de control es menor que en el caso 1, esto se debe a que el xenón juega un papel semejante al de la sección transversal de de control por lo que se requiere una menor cantidad de este último.

Caso 3: Finalmente, se resolvió el problema tomando el término de envenenamiento en forma no lineal. Por está razón las distribuciones óptimas alcanzadas con flujos de neutrones de diferentes ordenes de magnitud como soluciones iniciales propuestas ya no

149

#### Capítulo VI

resultan escalados. Su comportamiento es cualitativamente semejante a los obtenidos en los casos anteriores.

Las distribuciones de la sección transvesal de control son diferentes, ya no son independientes de la magnitud del flujo de neutrones térmicos como se muestra a continuación: Cuando el flujo de neutrones térmicos es mucho mayor que  $\lambda_X / \sigma_{a_X} \approx 10^{13}$  cm⁻² s⁻¹, la aproximación lineal (caso 2) es buena (al menos hasta 1%) como se vió al comparar las soluciones óptimas cuando el flujo de neutrones térmicos es del orden de  $10^{15}$  cm⁻² s⁻¹ en este caso y el caso 2. Esto se debe a que el término de envenenamiento tiende asintóticamente a  $\gamma \sigma_{f_2} / D_2$  cuando el flujo de neutrones térmicos crece.

Si el orden de magnitud del flujo de neutrones térmicos es igual al de  $\lambda_X / \sigma_{a_X} \approx 10^{13}$  cm⁻² s⁻¹, la distribución óptima de la sección transvesal de control es semejante a la obtenida para  $\phi^{(2)} = 10^{(15)}$ , pero es menor en valor absoluto.

Cuando el flujo de neutrones térmicos es mucho menor que  $\lambda_X / \sigma_{a_X} \approx 10^{13} \text{ cm}^{-2} \text{ s}^{-1}$ , la distribución óptima de la sección transvesal de control es semejante a la obtenida para  $\phi^{(2)} = 10^{(15)}$ , pero es menor en valor absoluto.

Cuando el flujo de neutrones térmicos es mucho menor que  $\lambda_X / \sigma_{a_X}$ , entonces el efecto del envenenamiento por xenón es despreciable y la distribución óptima es comparable a la obtenida en el caso 1 cuando el flujo de neutrones térmicos es del orden de  $10^{11}$  cm⁻² s⁻¹.

## Apéndice I

# PROGRAMA FUENTE PARA EL CALCULO DE LAS DISTRIBUCIONES DE LOS FLUJOS DE NEUTRONES Y DE LA SECCION TRANSVERSAL DE CONTROL

del Instituto de Ciencias Nucleares, de la UNAM.

La tabla siguiente muestra el tiempo real, en modo de usuario y el de sistema consumido por el programa en función del número de mallas usado en el esquema de diferencias finitas.

El programa se ejecutó en una estación de trabajo SUN **Sparc Server 1000**, del Instituto de Ciencias Nucleares de la UNAM.

No. de Malla	Tiempo	Tiempo	Tiempo
	Real (s)	Usuario (s)	Sistema (s)
20	12.49	5.17	0.35
50	127.21	118.17	1.06

#### Apéndice II.

```
C
C
С
         Optimizacion de la Potencia de un Reactor Nuclear
C
            Aplicando Programacion Lineal Sucesiva
                                                        t
С
       IMPLICIT REAL+8(A-H, 0-Z)
       DIMENSION X(76), DELTA(75), H(75), F(224)
       DIMENSION SV(224), DSV(224), SGC(224)
       DIMENSION A(299,523), B(299), C(523), Z(523)
       INTEGER#4 CICLO
       REAL*8 LAMBDAX
       COMMON /A1/ SIGMAAX, GAMMA, VSGMAF2, D2, LAMBDAX, THETA1, THETA2
       COMMON /A2/ FLAG2, WART, Z, NFILE, CICLO
       OPEN (UNIT=3, FILE='datos.ini/icx.dat', STATUS='OLD',
    $
           FORM='FORMATTED')
       OPEN (UNIT=4, FILE='ocx.dat', STATUS='UNKNOWN', FORM='FORMATTED')
C-----WOC: Es la MITAD DEL ANCHO del reactor.-----
C-----N: Numero de mallas de la mitad del nucleo del reactor.-----
C-----N1: Numero de puntos malla,----
C-----D1: Coeficiente de difusion para el grupo rapido.-----
C-----D2: Coeficiente de difusion para el grupo termico.-----
C-----SIGMA12: Seccion transversal de dispersion del grupo 1 al 2.---
C-----SIGMAA1: Seccion transversal de absorcion para el grupo 1.----
C-----SIGMAA2: Seccion transversal de absorcion para el grupo 2.----
C-----SIGMAF2: Seccion transversal de fision.-----
C-----SIGMAAX: Seccion transversal de absorcion por Xe-135,-----
C-----GAMMA: Rendimiento del Xenon.-----
C-----LAMBDAX: Constante de decaimiento del Xe-135.-----
C-----THETA1: Parametro auxiliar {0,1}.----
C-----THETA2: Parametro auxiliar {0,1}.----
C-----PHIMAX: Valor maximo del flujo termico.----
C------UMAX: Valor maximo de la variable de control.-----
C------UMIN: Valor minimo de la variable de control,-----
C-----SGCMAX: Valor maximo de la seccion transversal de control.----
C-----SGCMIN: Valor minimo de la seccion transversal de control.---
1
    FORMAT(/,20X,D12.5,20X,I5)
    FORMAT(/,3(10X,D12.5))
2
3
    FORMAT(/,5(3X,D12.5))
    FORMAT(//,10X,'EL PUNTO MALLA X(',15,')=',D12.5,' QUEDA FUERA
4
    # DEL SISTEMA!!!')
    FORMAT(//,80(' '),//30X,'CICLO:',3X,I9)
5
6
    FORMAT(1X, 'Ecuacion No. ', 15,60('.'))
7
    FORMAT(5(3X,D12.5))
8
    FORMAT(/,1X,30('<'),' Solucion Propuesta ',30('>'))
9
    FORMAT(/,1X,'Variaciones de las Variables de Estado',20('-'))
10
    FORMAT(/,1X,'Factores de Convergencia ',55('-'))
    FORMAT(/,10X,'Puntos Malla',41('-'))
11
12
    FORMAT(/,16X,'Ancho del Reactor (cm)',8X,'No. de Regiones:')
    FORMAT(/,14X,'D1 (cm) ',15X,'D2 (cm) ',10X,'Sgma1->2 (cm-1) ')
13
    FORMAT(/,11X,'Sgma1 (CM-1) ',10X,'Sgma2 (cm-1)',10X,
14
    * 'vSsgmaf2 (CM-1)')
    FORMAT(/,11X, 'SGMAx (cm 2)',13X, 'Gamma',14X, 'LambdaX (s-1)')
15
16
    FORMAT(/,14X,'Error',16X,'Thetal',16X,'Theta2')
    FORMAT(/,13X, 'Phi-Max',11X, 'SgmaC-Min (cm-1)',6X,
17
    * 'SgmaC-Max (cm-1)')
    FORMAT(3(10X, D12.5))
18
    FORMAT(/,80('-'),//,15%, 'Valores Iniciales de las
19
    * Variables de Dise&o')
```

20 FORMAT(1X,14,5(3X,D12.5))

```
FORMAT(/,80('-'),/,1X,'P.M.',5X,'Posicion',5X,
21
    * ' Fjo.Rapido ',4X, 'Fjo.Termico',4X, 'Scc.Control',
       3X, 'Var.Control',/)
    FORMAT(/,1X,'Flujo Rapido (cm-2 s-1) ',56('-'))
22
    FORMAT(/,1X,'Flujo Termico (cm-2 s-1) ',55('-'))
23
    FORMAT(/,1X,'Seccion de Control (cm-1) ',54('-'))
24
25
    FORMAT(/,1X,'Variables de Dise&o ',50('-'))
26
    FORMAT(/,1X,'Variables de Estado',50('-'))
    FORMAT(1X, 'Requerimientos',65('.'))
27
28
    FORMAT(1X, 'Costos', 73(', '))
33
    FORMAT(/,10X,15)
50
    FORMAT(4(10X,15))
   FORMAT(//,18(''),1X,'El Programa termina despues de ',
58
     * I5,' CICLOS ',17(''))
59
   FORMAT(20X,//,20X,'PRINT / ocx.dat /',//20X,'FIN DEL
    PROGRAMA')
C-----
                             READ(3,1) WDC,N
       READ(3,2) D1,D2,SIGMA12
       READ(3,2) SIGMAA1,SIGMAA2,VSGMAF2
       READ(3,2) SIGMAAX, GAMMA, LAMBDAX
       READ(3,2) ERROR, THETA1, THETA2
       READ(3,2) PHIMAX, SGCMIN, SGCMAX
       READ(3,33) NFILE
       IF((THETA1.NE.O).AND.(THETA1.NE.1)) THEN
         WRITE(*,*)('THETA1 DEBE SER <0. o 1.>')
         LBL=2
        ELSEIF((THETA2.NE.0).AND.(THETA2.NE.1)) THEN
         WRITE(*,*)('THETA2 DEBE SER <0. o 1.>')
         LBL=2
       ENDIF
C-----Impresion de los datos anteriores para verificacion.-----
       WRITE(4,12)
       WRITE(4,1) WOC,N
       WRITE(4,13)
       WRITE(4,18) D1, D2, SIGMA12
       WRITE(4,14)
       WRITE(4,18) SIGMAA1, SIGMAA2, VSGMAF2
       WRITE(4,15)
       WRITE(4,18) SIGMAAX, GAMMA, LAMBDAX
       WRITE(4,16)
       WRITE(4,18) ERROR, THETA1, THETA2
       WRITE(4,17)
       WRITE(4,18) PHIMAX, SGCMIN, SGCMAX
C-----Lectura de los factores de acelearacion de convergencia fi --
C-----Estos factores aseguran que las variaciones en las variables
C-----de estado tiendan a cero.-----
       N1=N+1
       NSTVAR=3*N-3
                              !Numero de variables de estado
       READ(3,3) (F(I), I=1, NSTVAR)
C-----Lectura de los puntos malla,-----
                      !El primer punto malla corresponde al origen.
       X(1)=0.
       READ(3,3) (X(I), I=2,N)
       X(N1) = 1.
                  !El ultimo punto malla corresponde a la frontera.
       CICLO=0
       WRITE(4,11)
                                 !Impresion de los puntos malla pa-
       WRITE(4,3) (X(I), I=1,N1) !ra v
C-----Calculo del tama#o de las mallas.-----
        DO 60 I=1,N
```

Apéndice II_

```
DELTA(I) = X(I+1) - X(I)
                                     !Longitud de la malla
          H(I)=(WOC*DELTA(I))**2/8.
60
       CONTINUE
        DO 70 I=1,N1
          IF((X(I).LT.0).OR.(X(I).GT.1)) THEN
            WRITE(4,4)I,X(I)
            LBL=2
          ELSE
            LBL=1
          ENDIF
70
       CONTINUE
       GOTO(80,1000),LBL
       P11=-(SIGMA12+SIGMAA1)/D1
80
       P12=VSGMAF2/D1
       P21=SIGMA12/D2
       P22=-SIGMAA2/D2
       UMIN=SGCMIN/D2
       UMAX=SGCMAX/D2
C-----Lectura de la solucion inicial propuesta para los flujos y la
C-----variable de control.-----
       WRITE(4,8)
       READ(3,3)(SV(I), I=1,N-1)
                                     ! SV: Solucion inicial propuesta
       READ(3,3)(SV(I), I=N,2*N-3)
                                     ! SV: Solucion inicial propuesta
       READ(3,3)(SGC(I), I=1,N)
       WRITE(4,22)
       WRITE(4,3)(SV(I), I=1,N-1)
       WRITE(4,23)
       WRITE(4,3)(SV(I), I=N,2*N-3)
       WRITE(4,24)
       WRITE(4,3)(SGC(I), I=1,N)
       WRITE(4,10)
        WRITE(4,3) (F(I), I=1,NSTVAR)
       DO 90 I=1,N
          SV(2*N-3+I)=SGC(I)/D2
                                   !Variable de control.
90
       CONTINUE
105 CICLO=CICLO+1
C WRITE(*,5) CICLO
C-----Calculo de los coeficientes de las variables de estado, a----
C-----partir de las ecuaciones discretizadas y linealizadas.-----
C____Esquema Centrado en la Celda_____
C----Ecuacion de Difusion para el Flujo Rapido en la celda [X1,X2]_
ETAS=1.+DELTA(2)/DELTA(1)
A(2*N-1,1)=(ETAS*H(1)*P11-1.)/F(1)
A(2*N-1,2)=1./F(2)
B(2*N-1)=-ETAS*H(1)*P12*PHIMAX
    %
             +(1./F(1)-1.)*(ETAS*H(1)*P11-1.)*SV(1)
             +(1./F(2)-1.)*SV(2)
    %
C____Ecuacion de Difusion para el Flujo Rapido en la celda
C_____[X(i),X(i+1)]_
 DO 110 I=2,N-2
          ETAS=1.+DELTA(I+1)/DELTA(I)
  ETAJ=1.+DELTA(I-1)/DELTA(I)
  A(2*N-2+I, I-1) = ETAS/F(I-1)
  A(2*N-2+I,I)=(-ETAJ-ETAS+ETAJ*ETAS*H(I)*P11)/F(I)
  A(2*N-2+I, I+1) = ETAJ/F(I+1)
          A(2*N-2+I,N-2+I)=ETAJ*ETAS*H(I)*P12/F(N-2+I)
  B(2*N-2+I)=(1./F(I-1)-1.)*ETAS*SV(I-1)
             +(1,/F(I)-1,)*(-ETAJ-ETAS+ETAJ*ETAS*H(I)*P11)*SV(I)
    %
    %
             +(1./F(I+1)-1.)*ETAJ*SV(I+1)
```

_ 154

Apéndice II_

```
+(1./F(N-2+I)-1.)*ETAJ*ETAS*H(I)*P12*SV(N-2+I)
    %
110 CONTINUE
C____Ecuacion de Difusion para el Flujo Rapido en la celda
C_____[X(N-1), X(N)]__
ETAS=1.+DELTA(N)/DELTA(N-1)
ETAJ=1,+DELTA(N-2)/DELTA(N-1)
A(3 \neq N-3, N-2) = ETAS/F(N-2)
A(3*N-3,N-1)=(-ETAJ-ETAS+ETAJ*ETAS+H(N-1)*P11)/F(N-1)
A(3+N-3,2+N-3)=ETAJ+ETAS+H(N-1)+P12/F(2+N-3)
B(3*N-3)=(1./F(N-2)-1.)*ETAS*SV(N-2)
    % +(1./F(N-1)-1.)*(-ETAJ-ETAS+ETAJ*ETAS*H(N-1)*P11)
    % *SV(N-1)
    % + (1./F(2*N-3)-1.)*ETAJ*ETAS*H(N-1)*P12*SV(2*N-3)
C....Ecuacion de Difusion para el Flujo Termico en la celda
C_____[X(1),X(2)]___
ETAS=1.+DELTA(2)/DELTA(1)
A(3*N-2,1)=ETAS*H(1)*P21/F(1)
A(3*N-2,N)=1./F(N)
A(3*N-2, 2*N-2) = -H(1) = ETAS = PHIMAX/F(2*N-2)
B(3*N-2)=(1./F(1)-1.)*ETAS*H(1)*P21*SV(1)
    % + (1, F(N) - 1,) * SV(N) + PHIMAX
    % -ETAS+H(1)+(P22+FPP(PHIMAX))+PHIMAX
    % -ETAS+H(1)+PHIMAX+(1./F(2+N-2)-1.)+SV(2+N-2)
    % +ETAS+H(1)+PHIMAX+UMIN/F(2+N-2)
C____Ecuacion de Difusion para el Flujo Termico en la celda
C_____[X(2), X(3)]____
ETAS=1.+DELTA(3)/DELTA(2)
ETAJ=1.+DELTA(1)/DELTA(2)
A(3*N-1,2) = ETAJ*ETAS*H(2)*P21/F(2)
       A(3*N-1,N)=(-ETAJ-ETAS+ETAJ*ETAS*H(2)
    %
       *(P22+VARFPP(SV(N))-SV(2*N-1)))/F(N)
A(3*N-1, N+1) = ETAJ/F(N+1)
A(3*N-1,2*N-1) = -ETAJ*ETAS*H(2)*SV(N)/F(2*N-1)
B(3*N-1)=-ETAS*PHIMAX
         +(1./F(2)-1.)*ETAJ*ETAS*H(2)*P21*SV(2)
    %
     %
         +(1./F(N)-1.)*(-ETAJ-ETAS+ETAJ*ETAS+H(2)*P22)*SV(N)
     %
         +ETAJ+ETAS+H(2)+SV(N)+(FPP(SV(N))-VARFPP(SV(N))/F(N))
     %
         -(1./F(N)+1./F(2*N-1)-1.)*ETAJ*ETAS*H(2)*SV(N)*SV(2*N-1)
         +(1./F(N+1)-1.)*ETAJ*SV(N+1)
     %
         +ETAJ *ETAS *H(2) *UMIN *SV(N)/F(2*N-1)
     2
  C....Ecuacion de Difusion para el Flujo Termico en la celda
DO 120 I=3,N-2
          ETAS=1.+DELTA(I+1)/DELTA(I)
   ETAJ=1.+DELTA(I-1)/DELTA(I)
   A(3*N-3+I,I) = ETAJ*ETAS*H(I)*P21/F(I)
   A(3*N-3+I,N-3+I)=ETAS/F(N-3+I)
          A(3*N-3+I, N-2+I)=(-ETAJ-ETAS+ETAJ*ETAS+H(I) !????
                     *(P22+VARFPP(SV(N-2+I))-SV(2*N-3+I)))/F(N-2+I)
     12
       A(3*N-3+I, N-1+I) = ETAJ/F(N-1+I)
   A(3*N-3+I,2*N-3+I)=-ETAJ*ETAS*H(I)*SV(N-2+I)/F(2*N-3+I)
   B(3*N-3+I)=(1./F(I)-1.)*ETAJ*ETAS*H(I)*P21*SV(I)
                +(1./F(N-3+I)-1,)*ETAS*SV(N-3+I)
     %
             +(1,/F(N-2+1)-1,)*(-ETAJ-ETAS+ETAJ*ETAS*H(I)
     %
     %
                      *(P22-SV(2*N-3+I)))*SV(N-2+I)
                      +ETAJ*ETAS*H(I)*(VARFPP(SV(N-2+I))/F(N-2+I)
     %
                      -FPP(SV(N-2+I)))*SV(N-2+I)
     %
             +(1./F(N-1+I)-1.)*ETAJ*SV(N-1+I)
     %
                      +ETAJ*ETAS*H(I)*SV(N-2+I)*UMIN/F(2*N-3+I)
```

_____ 155

Apéndice II___

```
-ETAJ*ETAS*H(I)*SV(N-2+I)*SV(2*N-3+I)/F(2*N-3+I)
    %
120 CONTINUE
C.....Ecuacion de Difusion para el Flujo Termico en la celda
C_____[X(N-1),X(N)]__
ETAS=1.+DELTA(N)/DELTA(N-1)
ETA J=1.+DELTA (N-2)/DELTA (N-1)
  A(4*N-4, N-1) = ETAJ = ETAS = H(N-1) + P21/F(N-1)
  A(4*N-4, 2*N-4) = ETAS/F(2*N-4)
         A(4*N-4,2*N-3)=(-ETAJ-ETAS+ETAJ*ETAS*H(N-1) !???????
    1
                *(P22+VARFPP(SV(2*N-3))-SV(3*N-4)))/F(2*N-3)
  A(4*N-4, 3*N-4) = -ETAJ*ETAS*H(N-1)*SV(2*N-3)/F(3*N-4)
  B(4*N-4)=(1./F(N-1)-1.)*ETAJ*ETAS*H(N-1)*P21*SV(N-1)
           +(1./F(2*N-4)-1.)*ETAS*SV(2*N-4)
    %
        +(1./F(2*N-3)-1.)*(-ETAJ-ETAS+ETAJ*ETAS*H(N-1)
    %
    %
                 *P22)*SV(2*N-3)
                 +ETAJ*ETAS*H(N-1)*(VARFPP(SV(2*N-3))/F(2*N-3)
    1
    %
                 -FPP(SV(2*N-3)))*SV(2*N-3)
    %
       -(1./F(2*N-3)+1./F(3*N-4)-1.)*ETAJ*ETAS*H(N-1)
    %
                 *SV(2*N-3)*SV(3*N-4)
    %
                 +H(N-1)*ETAJ*ETAS*UMIN*SV(2*N-3)/F(3*N-4)
C____Restriciones sobre el Flujo Termico_____
DO 130 I=2,N-1
  A(I-1, N-2+I) = 1./F(N-2+I)
  B(I-1)=(1,/F(N-2+I)-1,)*SV(N-2+I) + PHIMAX
C____RESTRICCIONES SOBRE LA VARIABLE DE CONTROL_____
  A(N-2+I,2*N-3+I)=1./F(2*N-3+I)
  B(N-2+I)=(1./F(2*N-3+I)-1.)*SV(2*N-3+I) + UMAX
    %
                -UMIN/F(2*N-3+I)
130 CONTINUE
   A(N-1,2*N-2)=1./F(2*N-2)
   B(N-1)=(1./F(2*N-2)-1.)*SV(2*N-2) - UMIN/F(2*N-2) + UMAX
   A(2*N-2,3*N-3)=1./F(3*N-3)
   B(2*N-2)=(1./F(3*N-3)-1.)*SV(3*N-3) - UMIN/F(3*N-3) + UMAX
C-----CEFICIENTES DE LA FUNCION OBJETIVO-----
   DO 140 I=2,N-1
      C(N-2+I) = -DELTA(I)/F(N-2+I)
140 CONTINUE
C.
C____LA FUNCION OBJETIVO ES:____
      С
С
      | SUMA { PHI2(I) * DELTA(I) / F(N-2+I) } ; I = 2,...,N |
      *------
С
C-----SALIDA DE DATOS INICIALES.----
       REWIND 7
       OPEN (UNIT=7, FILE='ispcx.dat', STATUS='UNKNOWN', FORM='FORMATTED')
       M1=2*N-2 !NUMERO DE RESTRICCIONES DEL TIPO < O =.
       M2=2*N-2 !NUMERO DE RESTRICCIONES DEL TIPO =.
                !NO HAY RESTRICCIONES DEL TIPO > O =.
       M3=0
       WRITE(7,50) M1,M2,M3,NSTVAR
       M=M1+M2+M3
       DO 160 I=1,M
         WRITE(7, 6) I
         WRITE(7,7,ERR=191) (A(I,J),J=1,NSTVAR)
160
       CONTINUE
      WRITE(7,27)
161
WRITE(7,7,ERR=193) (B(I), I=1,M)
      WRITE(7,28)
171
WRITE(7,7,ERR=195) (C(J), J=1,NSTVAR)
       GDTO 199
```

____156

Apéndice II____

.

178

_____ 157

191	WRITE(7,*) 'ERROR EN LA SALIDA DE A(I,J) !!!'
102	$\begin{array}{c} \text{GOTO}  161 \\ \text{UDITE}(7, +)  \text{FEDOD EN LA SALIDA DE D(1) (11)} \end{array}$
195	GOTO 171
195	WRITE(7,*) 'ERROR EN LA SALIOA DE C(J) !!!'
C	
199	CLOSE(UNIT=7, STATUS='SAVE')
	IF((WART.NE.O).OR.(FLAG2.EQ.1)) GOTO 1000
C	
	DSV(I) = (Z(I) - SV(I)) / F(I) CALCULO DE LAS VARIACIONES
200	CONTINUE DE LOS FLUJOS
	DO 202 $1 = 2 + N - 2$ , NSTVAR !CALCULO DE LAS VARIACIONES DSV(I)=(7(I)+UMIN-SV(I))/G(I) +DE LA VARIADIE DE CONTROL
202	CONTINUE
	DO 210 I=1,NSTVAR !PRUEBA DE CONVERGENCIA
	IF(SV(I).EQ.0) GOTO 210
210	IF(DABS(DSV(1)/SV(1)).GE.ERROR) GOTO 220 CONTINUE
410	BD=1.
	GOTO 235
220	DO 230 I=1,NSTVAR !ACTUALIZACION DE LAS F'S
	IF(SV(1).EQ.O) GOTO 230 !SI SV=O, NO SE CAMBIA F
	F(I)=1,
	ELSE IF(I.LT.2*N-2) THEN !ACTUALIZACION DE LOS F'S
	F(I) = DABS((Z(I) - SV(I))/SV(I)/ERROR)
	ELSE F(T) = DABS((2(T) + UMIN - SV(T))/SV(T)/FRRDR) + ACTUAL TZACTON
	ENDIF !DE VAR.CNTRL
230	CONTINUE
235	DO 240 I=1,NSTVAR
0.40	SV(I)=SV(I)+DSV(I)
240	CUNTINUE
	SGC(I) = D2 * SV(2 * N - 3 + I)
250	CONTINUE
	WRITE(4,5) CICLO
	IF((CICLU.LE.2).UR.(BD.EQ.I)) THEN WRITE(4 21)
	WRITE(4,20) 1,X(1),SV(1),PHIMAX,SGC(1),SV(2*N)
	DO 920 I=2,N-1
	WRITE(4,20) I,X(I),SV(I),SV(N+I-2),SGC(I),SV(2*N-3+I)
920	CUNTINUE URTTR(4 20) N X(N) CERD CERD SCC(N) SV(3*N-3)
	IF(BD.EQ.0) GOTO 105
1000	WRITE(4,58) CICLO
	WRITE( $*,59$ )
	CLUSE(ONIT=4, STATUS='SAVE') END
C======	 1922 # 2 9 2 9 2 9 3 9 3 9 2 9 2 9 2 2 2 3 9 3 2 2 9 7 2 9 7 2 9 7 2 9 7 2 9 7 7 7 7 7
C	-Subprograma para el calculo del termino de envenenamiento
	FUNCTION FPP(Y)
	INFLIGII NERL#8(AFH,U-2) REAL#8 LAMBDAX
	NARATO ANNANA

```
COMMON /A1/ SIGMAAX, GAMMA, VSGMAF2, D2, LAMBDAX, THETA1, THETA2
      SGMAF2=VSGMAF2/2.6
      FPP=-THETA2*SIGMAAX*GAMMA*SGMAF2*Y/D2
    $
              /(THETA1+LAMBDAX+SIGMAAX+Y)
      RETURN
      END
C-----Si THETA1 = 0,, el termino de envenenamiento esta linealizado
C----- por Xe-135. En otro caso, THETA1=1.-----
C-----Si THETA2 = 0., el problema no contiene envenenamiento-----
C-----por Xe-135. En otro caso THETA2=1.----
C-----Subprograma para el calculo de la variacion del termino de---
C----envenenamio por Xe-135.----
      FUNCTION VARFPP(Y)
      IMPLICIT REAL+8(A-H,0-Z)
      REAL*8 LAMBDAX
      COMMON /A1/ SIGMAAX, GAMMA, VSGMAF2, D2, LAMBDAX, THETA1, THETA2
      SGMAF2=VSGMAF2/2.6
      VARFPP=-THETA2*SIGMAAX*GAMMA*SGMAF2*Y*(2*THETA1*LAMBDAX+
    $
            SIGMAAX+Y)/D2/(THETA1+LAMBDAX+SIGMAAX+Y)++2
      RETURN
      END
```

Apéndice II_____

SUBROUTINE SIMPLEX	
C	
C : :	
с , МЕТОРО STMPTEY ,	
Contraction de Europeane Lineales enjates	
C Winimización de Funciones Lineales Sujetas	
descenses Este version del program science d'und a 141 a 1	
Commente de la contra de la con	
THE LIGHT DEAL OF A H O Z	
IMPLIGII REAL#8(A-H,U-Z)	
DIMENSIUN A(299,523), B(299), C(523), D(523), Z(523), RC(523)	
DIMENSIUN IBASIC(299)	
REAL+8 INFIMO	
INTEGER#4 P,Q,CICLO	
COMMON/A/ A,B,M,P,FLAG2	
COMMON/B/ W,RC,IBASIC	
COMMON/C/ K,Q,FLAG1	
COMMON/D/ M1,M2,M3,N	
COMMON/A2/ FLAG3,WART,D,NFILE,CICLO	
OPEN (UNIT=7,FILE='ispcx.dat',STATUS='UNKNOWN',FORM='FORMATTED	')
OPEN (UNIT=6,FILE='ospcx.dat',STATUS='UNKNOWN',FORM='FORMATTED	י)
CM: No, de ecuaciones de restriccion total,	
C M1: No. de restricciones del tipo { <= }	
C M2: No. de restricciones del tipo { = }	
C M3: No. de restricciones del tipo { => }	
C N: NO, de variables de dise#o originales	
CK: NO. de variables de dis	
1 FORMAT(4(10X.I5))	
2 FORMAT(5(3X, D12, 5))	
$3 \qquad FORMAT(/ 5(3Y, D12, 5))$	
$4 \qquad \qquad$	
$5 \qquad FORMAT(/ 80(/\#))$	
$6 \text{ EDBMAT}(15Y \land 0(l=1))$	
$\Theta$ EDMAT(100,30( - )) $\Theta$ EDMAT(100,30( - )) $\Theta$ EDMAT(100,30( - ))	
- / toy NO DE RESTRICCIONES DEL TIFU (~); ', ICLM+12,	
+ /, IVA, NO, DE RESTRICCIONES DEL IIFU $\{-2\}$ ; , ICLMTIZ,	
= -7,10X, NO, DE RESIRIOUNNES DEL TIPU = 2; (CLM+12)	
9 FURMAI(/,IVA, 'NU. DE VARIADLES DE DISE#U URIGINAL;',ISLN+I>)	
IO FURMAI(/,IOA,'LA MAIRIZ DEL SISIEMA EN FURMA SIANDARD ES:',I <l< td=""><td>I</td></l<>	I
$\mathbf{F} = \{1\}, (X', 1 \leq LK + 1\})$	
11 FURMAT(//, 30X, 'TABLA SIMPLEX INICIAL')	
12 FORMAT(/,10X,15)	
14 FORMAT(/,11(''), 'COEFICIENTES DE LA FUNCION OBJETIVO'	
<pre>* ,11(''),/)</pre>	
15 FORMAT(/,8(''),'COEFICIENTES DE LA FUNCION OBJETIVO	
\$ ARTIFICIAL',9(''),/)	
18 FORMAT(/,20X,'LA SOLUCION PERMITIDA INICIAL ES:',/)	
19 FORMAT(/,3(5X,'D(',I5,')≈',D12.5))	
20 FORMAT(/,34X,'TABLA SIMPLEX')	
21 FORMAT(/,20X,'LA SOLUCION PERMITIDA OPTIMA ES:',/)	
<pre>22 FORMAT(/,20X,'PRINT / ospcx.dat /')</pre>	
23 FORMAT(15X, '=', 2X, 'LA FUNCION OBJETIVO ARTIFICIAL ES NO ACOTADA	,
& 2X, '=',/.15X, '=',6X, 'EL PROBLEMA ORIGINAL NO TIENE SOLUCION.'	
k = 5 x. $(= 1)$	
24 FORMAT(15X, '=', 7X, 'LA FUNCION OBJETIVO ES NO ACOTADA.'.7X, '=')	
25 FORMAT(//.20X.'TTERACTON: '.15)	
26 FORMAT(15X '='.9X.'EL METODO SIMPLEX HA TERMINADO'.9X.'=')	
20 FORMAT(15Y $=$ , 5Y, IN HERODO STALLER AN TEMPERATOR (SV) = ) 27 FORMAT(15Y $=$ ) 2Y ) A FUNCTON OF IFTIVO ARTIFICIAL FS NO NULLA)	
21 FUNTAT(10A, ~ ,0A, LA FUNCTOR OBJETTO ANTIFIOTAL ED NO NOLA. 9 AV 1-) / 15V 1-) 2V V RE DROBERMA ORTAINAE NO TTENE CONDATON	,
(4 - 34X) = (3/310X) = (3X) is the fructions often we iteme subolion	

_____ 159

Apéndice II___

```
,4X,'=')
    %
28 FORMAT(/,10X,'LAS VARIABLES ARTIFICIALES SON LAS NUMERADAS',
    1X, 'DE', I<LN+LM+1>, ' A', I<LN+LM+1>)
29 FORMAT(//,20X,'FASE 1: SOLUCION AL PROBLEMA ARTIFICIAL.',/)
30 FORMAT(//,20X,'FASE 2: SOLUCION AL PROBLEMA ORIGINAL.',/)
31 FORMAT(/,15X,50('='),/,15X,'=',48X,'=')
32 FORMAT(15X,'=',48X,'=',/,15X,50('='))
33 FORMAT(/,1X,'Sale de la base: D(',15,')',/,1X,'Entra a la
      base: D(',I5,') ',20('-'),'>',1X,';Ec. No. 'I5)
       FORMAT('+',20X,'ITERACION: ',15,5x,d12.5)
34
35
       FORMAT(' ',//,30X,'METODO SIMPLEX',//,30X,'CICLO:',15)
C----
       ----- LECTURA DE DATOS INICIALES -----
C WRITE(*,35)CICLO
      READ(7,1) M1,M2,M3,N
M=M1+M2+M3
DO 60 I=1,M
         READ(7,3,END=90,ERR=91) (A(I,J),J=1,N)
60 CONTINUE
61 READ(7,3,END=92,ERR=93) (B(I),I=1,M)
       READ(7,3,END=94,ERR=95) (C(J),J=1,N)
71
GOTO 99
90 WRITE(6,*) 'FIN DE ARCHIVO DE LECTURA DE A(I,J) !'
GOTO 61
91 WRITE(6,*) 'ERROR EN LA LECTURA DE A(I,J) !'
GOTO 61
92 WRITE(6,*) 'FIN DE ARCHIVO DE LECTURA DE B(I) !'
GOTD 71
93 WRITE(6,*) 'ERROR EN LA LECTURA DE B(I) !'
GOTO 71
94 WRITE(6,*) 'FIN DE ARCHIVO DE LECTURA DE C(J) !'
95 WRITE(6,*) 'ERROR EN LA LECTURA DE C(J) !'
GOTO 1000
C----- Verificacion del signo de los terminos de recursos ------
C----- Reordenamiento de las restricciones -----
99
      CALL ORDEN
       K=N+M+M3
LM=INT(ALOG10(FLOAT(M)))+1 ! Estas cantidades se usan para
LN=INT(ALOG10(FLOAT(N)))+1 ! mostrar letreros 'moviles' del
LK=INT(ALOG10(FLDAT(K)))+1 ! no. de restricciones.
C----- Definicion de los coeficientes de las variables Slacks ----
IF(M1.EQ.0) GOTO 120
      DO 110 I=1,M
         DO 100 J=N+1,N+M1
     INDEX=J-N
            IF(INDEX.EQ.I) THEN
              A(I, J) = 1.
            ELSE
              A(I,J)=0.
            ENDIF
100
         CONTINUE
110
      CONTINUE
C----- Definicion de los coeficientes de las variables artificiales
C----- asociadas a las restricciones de igualdad ------
120 IF(M2.EQ.0) GOTO 150
       DO 140 I=1,M
                               DO 130 J=N+M1+1,N+M1+M2
     INDEX=J-N
```

_ 160

Apéndice II____

```
IF(INDEX.EQ.I) THEN
              A(I,J)=1.
            ELSE
              A(I,J)=0.
            ENDIF
130
         CONTINUE
140
       CONTINUE
C---- Definicion de los coeficientes de las variables artificiales --
C---- asociadas a las restricciones del tipo mayor o igual que y de -
C---- a las variables Surplus -----
150 IF(M3.EQ.0) GOTO 180
       DO 170 I=1,M
         DO 160 J=N+M1+M2+1,N+M
     INDEX=J-N
            IF(INDEX.EQ.I) THEN
              A(I,J)=1.
A(I, J+M3) = -1.
            ELSE
              A(I,J)=0.
A(I,J+M3)=0.
            ENDIF
160
         CONTINUE
       CONTINUE
170
C----- Asignacion de valores a las variables de dise#o -----
180 DO 190 I=1,M
  J=N+I
  D(J)=B(I)
  IBASIC(I)=J
190 CONTINUE
LVARTI=N+M1+1
LVARTF=N+M
IF(M.EQ.M1) GOTO 332
IF(M1.EQ.M) GOTO 332
C----- Primera Fase: Solucion al problema artifical ------
C----- Definicion de los coeficientes de la -----
C----- Funcion Objetivo------
WRITE(*,29)
                DO 210 J=1,K
  IF((J.LE.N+M1).OR.(J.GT.N+M)) THEN
           Z(J)=0.
  ELSE
    Z(J)=1.
  ENDIF
210 CONTINUE
C----- Impresion de la tabla SIMPLEX inicial -----
ITER=0
      C
             CALL TABLA(C,Z)
CALL RELCOEF(Z)
WART=W
C----- Busqueda de la nueva variable basica -----
220 CALL NUEVA(RC,M,IBASIC)
IF(FLAG1.EQ.1) GOTO 300
C-FLAG1 = 1 cuando se ha alcanzado el extremo de la Funcion Objetivo.
C----- Seleccion de la variable basica que sale de la base ------
CALL BASICA
IF(FLAG2.EQ.1) GOTO 800
C---- FLAG2 = 1 si la funcion es no acotada.-----
C----- Transformacion de la matriz del sistema ------
CALL GAUSS
       ITER=ITER+1
```

-

____ 161

Apéndice II_

```
WRITE(*,34) ITER,w
INDICE1=IBASIC(P)
       INDICE2=Q
       FPRT1=FLOAT(ITER)/FLOAT(NFILE)
KFPRT=INT(FPRT1)
FPRT2=FLOAT(KFPRT)
IF((ITER.NE.1). AND. (FPRT1.NE.FPRT2)) GOTO 230
IT=ITER
С
       WRITE(6,19) (J,D(J),J=1,K)
C
       WRITE(6,33) INDICE1, INDICE2, P
C
       WRITE(6,25) ITER
C
       CALL TABLA(C,Z)
C----- Actualizacion de las variables de dise#o ------
230 DO 240 I=1,M
  D(IBASIC(I))=B(I)
240 CONTINUE
D(Q)=B(P)
D(IBASIC(P))=0.
IBASIC(P)=Q
CALL RELCOEF(2)
WART=W
      GOTO 220
300 IF(WART.NE.0) GOTO 900
       WRITE(*,34) ITER.w
       IF(ITER.EQ.IT) GOTO 310 !ANTES GOTO 302
C
       CALL TABLA(C,Z)
C----- Segunda Fase: Solucion al problema original ------
C----- La supresion de las variables artificiales se realiza ---
C----- haciendo cero sus coeficientes -----
C WRITE(*,30) 310
                  DO 330 J=N+M1+1,K-M3
         DO 320 I=1,M
           A(I,J)=0.
320
         CONTINUE
  C(J)=0.
  Z(J)=0.
330
      CONTINUE
      WRITE(*,30)
332 ITER=0
C----- Calculo de los coeficientes relativos -----
C CALL TABLA(C,Z)
      CALL RELCOEF(C)
C----- Busqueda de la nueva variable basica -----
340 CALL NUEVA(RC,M, IBASIC)
IF(FLAG1.EQ.1) GOTO 500
C- FLAG1 = 1 cuando se ha alcanzado el extremo de la Funcion Objetivo.-
C---- Seleccion de la variable basica que sale de la base -----
CALL BASICA
IF(FLAG2.EQ.1) GOTO 600
C---- FLAG2 = 1 si la funcion es no acotada,-----
C----- Transformacion de la matriz del sistema ------
CALL GAUSS
C----- Salida de datos -----
ITER=ITER+1
      WRITE(*,34) ITER,w
      INDICE1=IBASIC(P)
      INDICE2=Q
      FPRT1=FLOAT(ITER)/FLOAT(NFILE)
KFPRT=INT(FPRT1)
```

_ 162

Apéndice II___

```
FPRT2=FLOAT(KFPRT)
 IF((ITER.NE.1).AND.(FPRT1.NE.FPRT2)) GOTO 400
        WRITE(6,19) (J,D(J),J=1,K)
 C
 C
        WRITE(6,33) INDICE1, INOICE2, P
 С
        WRITE(6,25) ITER
. C WRITE(6,20)
 C
      CALL TABLA(C,Z)
 C----- Actualizacion de las variables de dise#o ------
 400 DO 410 I=1,M
   D(IBASIC(I))=B(I)
 410 CONTINUE
 D(Q)=B(P)
 D(IBASIC(P))=0.
 IBASIC(P)=Q
 CALL RELCOEF(C)
       GOTO 340
 C----- Resultados -----
 500
     IF(ITER.EQ.IT) GOTO 510
       WRITE(*,34) ITER,w
       WRITE(6,25) ITER
        CALL TABLA(C,Z)
 C
510
       WRITE(6,21)
WRITE(6,19) (J,D(J),J=1,K)
WRITE(6,31)
WRITE(6,26)
WRITE(6,32)
       GOTO 1000
600 WRITE(6,31)
       WRITE(6,24)
      WRITE(6,32)
       GOTO 1000
800 WRITE(6,31)
WRITE(6,23)
WRITE(6,32)
GOTO 1000
900
       WRITE(6,31)
WRITE(6,27)
WRITE(6,32)
       CLOSE(UNIT=6, STATUS='SAVE')
       FLAG3=FLAG2
С
       WRITE(*,22)
1000 RETURN
       END
SUBROUTINE RELCOEF(COEFIC)
       IMPLICIT REAL+8(A-H,O-Z)
       DIMENSION A(299,523), B(299), COEFIC(523), RC(523)
DIMENSION IBASIC(299)
       REAL*8 INFIMO
       INTEGER P,Q
       COMMON/A/ A,B,M,P,FLAG2
       COMMON/B/ W,RC,IBASIC
       COMMON/C/ K,Q,FLAG1
C----- Valor inicial de la Funcion Objetivo ------
₩=0.
DO 100 I=1,M
          W=W+COEFIC(IBASIC(I))*B(I)
100 CONTINUE
   C----- Calculo de los coeficientes relativos ------
```

-----

136

_____ 163

Apéndice II___

```
DO 120 J=1,K
  SUMA=0.
  DO 110 I=1,M
     SUMA=SUMA+COEFIC(IBASIC(I))*A(I,J)
110
      CONTINUE
  RC(J)=COEFIC(J)-SUMA
120 CONTINUE
RETURN
END
c
C----- Subrutina para elegir una variable no basica ------
C----- que disminuya el valor de la funcion objetivo ------
C----- 'Q' es el indice de la variable que entra a la base ------
C----- 'FLAGO' cuenta la cantidad de coeficientes de la Funcion -
C----- Objetivo no negativos -----
       SUBROUTINE NUEVA(COEF, M, IBASIC)
       IMPLICIT REAL+8(A-H,O-Z)
       DIMENSION COEF(523), IBASIC(299)
       REAL*8 INFIMO
       INTEGER#4 P,Q,FLAGO
       COMMON/C/ K,Q,FLAG1
       FLAG1=0.
       INFIMO=0.
       FLAG0=1
       DO 700 J=1,K
         DO 600 L=1,M
            IF(J.EQ.IBASIC(L)) GOTO 700
600
         CONTINUE
         IF(COEF(J).LT.INFIMO) THEN
           INFIMO=COEF(J)
           Q=J
         ELSE
           IF(FLAGO.EQ.K-M) GOTO 710
           FLAGO=FLAGO+1
          ENDIF
       CONTINUE
700
       GOTO 720
710
       FLAG1=1.
       RETURN
720
       END
C----- Subrutina para elegir la variable basica que sale de -----
C----la base. 'P' es el indice de la variable basica elegida -----
       SUBROUTINE BASICA
       IMPLICIT REAL*8(A-H, 0-Z)
       DIMENSION A (299,523), B(299)
       REAL*8 INFIMO
       INTEGER#4 P,Q
       COMMON/A/ A, B, M, P, FLAG2
       COMMON/C/ K,Q,FLAG1
       FLAG2=0.
       P=1
 DO 730 L=1,M
   IF(A(L,Q)) 730,730,734
730 CONTINUE
GOTO 751
734 INFIMO=B(L)/A(L,Q)
₽≃L
DO 750 I=L+1,M
```

____ 164

Apéndice II____

```
IF(A(I,Q).LE.0) GDTD 750
         IF(B(I)/A(I,Q).GE.INFIMD) GOTO 750
         INFIMO=B(I)/A(I,Q)
         P=I
750
       CONTINUE
GOTO 752
751 FLAG2=1.
752 RETURN
       END
C----- METODO DE GAUSS -----
C----- para transformar la matriz de coeficientes ------
       SUBROUTINE GAUSS
       IMPLICIT REAL+8(A-H,0-Z)
       DIMENSION A(299,523), B(299), C(523), D(523), Z(523), RC(523)
       DIMENSION AP(523), AQ(299)
       INTEGER#4 P,Q
       COMMON/A/ A,B,M,P,FLAG2
       COMMON/C/ K,Q,FLAG1
APQ=A(P,Q)
BP=B(P)
DO 780 I=1,M
  AQ(I) = A(I,Q)
780 CONTINUE
DD 790 J=1,K
  AP(J) = A(P, J)
790 CONTINUE
       DD 820 I=1,M
         IF(I.EQ.P) THEN
           DO 800 J=1,K
       A(P,J)=AP(J)/APQ
800
           CONTINUE
             B(P)=BP/APQ
         ELSE
           DO 810 J=1,K
              A(I,J) = A(I,J) - AP(J) + AQ(I) / APQ
810
           CONTINUE
           B(I)=B(I)-BP*AQ(I)/APQ
         ENDIF
820
       CONTINUE
       RETURN
      END
SUBROUTINE TABLA(C,Z)
       IMPLICIT REAL*8(A-H,O-Z)
      DIMENSION A(299,523), B(299), C(523), D(523), Z(523), RC(523)
DIMENSION IBASIC(299)
       REAL*8 INFIMO
       INTEGER#4 P,Q
       COMMON/A/ A, B, M, P, FLAG2
       COMMON/B/ W,RC, IBASIC
      COMMON/C/ K,Q,FLAG1
         ----- Formatos -----
C-
2
       FORMAT(5(3X,D12.5))
       FDRMAT(1X, 'Ecuacion No. ', 15,60('.'))
4
5
       FORMAT(/,80('-'))
       FORMAT(/,15('._'), 'MATRIZ DEL SISTEMA',16('_.'),/)
12
       FORMAT(/,15('._'), 'VECTOR DE RECURSOS',16('_.'),/)
13
       FORMAT(/,20X,'FUNCION OBJETIVO:',10X,' W=',D12.5)
16
```

___ 165

Apéndice II____

17 FORM	AT(/,14(''),'COEFICIENTES RELATIVOS',14(''),/)
G	WRTTE(6, 12)
	DC 180 I=1.M
	WRITE(6,4) I
	WRITE(6,2) (A(I,J), $J=1, K$ )
180	CONTINUE
	WRITE(6,5)
	WRITE(6,13)
	WRITE(6,2) (B(I),I=1,M)
	WRITE(6,5)
	WRITE(6, 17)
	WRITE(6,2) (RG(J), $J=1,K$ )
UBITECC	WRI12(0,5) 16) D
WLTIC(0	,10) W TE(ELACE ED 1) COTO 200
200	RETURN
200	END
(=======	
	SUBROUTINE ORDEN
C	-Esta subrutina reordena las ecuaciones en caso de que el
C	-termino de requerimiento de alguna desigualdad de restriccion
C	-sea negativo,
	IMPLICIT REAL+8(A-H, U-Z)
	DIMENSION A (299, 523), $B(299)$ , $C(523)$ , $D(523)$ , $Z(523)$ , $RC(523)$
	DIMENSION ALE(299,523), AGE(299,523), AEQ(299,523)
	DIMENSION BLE(298), BGE(298), BEQ(298)
	TNTEGER±4 P n
	COMMON/A/ A.B.M.P.FLAG2
	COMMON/D/ M1.M2.M3.N
	M4=M1+M3
	M∞M2+M4
	K1=0
	K3=0
	IF(M1.EQ.0) GOTO 100
	DO 50 I=1,M1
	IF(B(I).LT.O) THEN
	K3=K3+1
	DO 30 J=1,N
	AGE(K3, J) = -A(I, J)
30	CONTINUE
	BGE(K3) = -B(I)
	ELSE
	K1=K1+1 DG 40 1-1 N
	$\begin{array}{c} \text{JU}  40  \text{J}=1, \text{N} \\ \text{ALE}\left(X_{1}  1\right) = A\left(T_{1}  1\right) \end{array}$
40	ALC(RI,J)=A(I,J)
-10	BIF(K1)=B(T)
	FNDTF
50	CONTINUE
100	IF(M3.EQ.0) GOTO 155
	D0 150 I1=1.M3
	I=M1+M2+I1
	IF(B(I).LT.0) THEN
	K1=K1+1
	DO 130 J=1,N
	ALE(K1,J) = -A(I,J)

__ 166

Apéndice II_____

130	CONTINUE
	$BTE(K1) \approx -R(1)$
	ELSE
	K3=K3+1
	DU 140 J=1,N
	AGE(K3, J) = A(1, J)
140	CONTINUE
	HGE(K3)=H(1)
450	
150	CUNTINUE
155	1F(M2.EQ.0) GUTU 200
	DU 170 11=1,W2
	SIGNU#DSIGN(SIGNU,B(1))
	$\begin{array}{c} \text{DU}  160  \text{J}=1, \text{N} \\ \text{ABO}\left(14, 1\right) = \text{GTCMO}\left(1, 1\right) \end{array}$
100	AEU(11, J) = 51GNU = A(1, J)
100	CUNTINUE
470	BEQ(11)=SIGNU=B(1)
170	
200	
	MJ™KJ
	220 1=1, m
	DU 210 J=1,N A/T 1)=A/F/T 1)
210	
210	
220	
220	DG 000 Timi NO
	DU 222 11~1,M2 T=M1+T1
	1-111-11
	$A(T_1) = A P P (T_1 1)$
201	A(1,5)-AG4(11,5)
441	B(I)=BFD(I)
<b></b> <u> </u>	CONTINIE
230	DO 250  T = 1  M3
200	T=M1+M2+T1
	D0 240 I=1 N
	$4(T_1)=4(F(T_1 - 1))$
240	CONTINIE
410	B(T) = BGF(T1)
250	CONTINUE
v	RETURN
	END
Canezzz	
<b>-</b>	

___ 167

## Apéndice II

.

# Constantes típicas de un LWR

	Neutrones	Neutrones
	Rápidos	Térmicos
D (cm)	$0.140  imes 10^1$	$0.400  imes 10^{0}$
$\Sigma_a$ (cm ⁻¹ )	$0.950  imes 10^{-2}$	$0.800  imes 10^{-1}$
$\nu \Sigma_{f2} \ (\mathrm{cm}^{-1})$	401-100 Kir Kirk Jackson	$0.140  imes 10^{0}$
$\Sigma_R$ (cm ⁻¹ )	$0.166 \times 10^{-1}$	AL-12-2 - 22-21-2
$\sigma_{aX}$ (cm ² )		$0.170 \times 10^{-17}$

Tabla A2.1. Constantes representativasde dos grupos para un LWR [3].

Rendimiento $(\gamma)$	$0.640 \times 10^{-1}$
Constante de Decai-	
miento $Xe^{135} (\lambda_X) (s^{-1})$	$0.209  imes 10^{-4}$
$\Sigma_{c_{MAX}}$ (cm ⁻¹ )	$0.593 imes10^{-1}$
$\Sigma_{c_{MIN}}$ (cm ⁻¹ )	$-0.918  imes 10^{-2}$

Tabla A2.2.

## REFERENCIAS

- [1] Lamarsh, J.R., "Introduction To Nuclear Reactor Theory.", Addison-Wesley Publishinh Co., 1966.
- [2] Glasstone, S. y A. Sesonske., "Ingeniería de Reactores Nucleares.", Reverte, 1968.
- [3] Graves, H.W. Jr., "Nuclear Fuel Management.", John Wiley & Sons, Inc.
- [4] Duderstadt, J.M. & L.J. Hamilton., "Nuclear Reactor Analysis.", John Wiley & Sons, Inc., 1976.
- [5] Bell, G.I; & S. Glasstone. "Nuclear Reactor Theory", Robert E.Krieger Publishing Co., 1970.
- [6] Case, K.M. & P.E. Zweifel., "Linear Transport Theory.", Addison-Wesley, 1967.
- [7] Cameron, I.R. "Nuclear Fission Reactors.", Plenum Press, 1982.
- [8] Arora, J.S. & E.J. Hauh., "Applied Optimal Design.", John Wiley and Sons.
- [9] Bachwm, A., M. Gröttschel, B. Koolte., "Mathematical Programming-The State of The Art.", Springer-Verlag.
- [10] Hernández, O. y E.J. Martínez., "Programación Matemática", CINVESTAV., 1985.
- [11] Hoffman, K. y R. Kunze., "Algebra Lineal.", Prentice Hall Hispanoamericana., 1973.
- [12] Lay, Stevens R., "Convex Sets and its Applications.", Addison-Wesley Publishing Co.,1982
- [13] Luenberger, D.G., "Linear and Nonlinear Programming.", Addison–Wesley Publishing Co., 1984.
- [14] Nakamura, S., "Computational Methods in Engineering and Sciences.", John Wiley and Sons, Inc., 1977.
- [15] Motoda, H., "Optimization of Control Rod Programming and Load Pattern in Multiregion Nuclear Reactor by the Method of Approximation Programming", Nucl. Sci. Eng., 48, 515 (1972).
- [16] Adams, C.H., "Current Trends in Methods for Neutron Diffusion Calculations", Nucl. Sci. Eng., 64,552–562 (1977).
- [17] Vitela, J. & Z. Ackasu, "Optimal Flux Distribution in Slab Reactor with Uniform External Sources", J. Nucl. Sci. Tech, 20, No. 5. pp. 359–365, May 1983.
- [18] Vitela, J., "Optimal External Sources Distribution in Subcritical Slab Reactors", J. Nucl. Sci. Tech, 23, No. 12, pp 1045–1050, Dec. 1986.
- [19] Huang, H.R. & T.J. Downar, "Optimal Space-Time Fuel Distribution i a 1-D Numerical Core Model". Ann. Nucl. Energy, 15, No. 5, pp 245-258, 1988.

Referencias _

- [20] Poon, P.W. & J.D. Lewis, "Minimum Fuel Loading", Ann. Nucl. Energy, 17, No. 5,
   [21] "Finite Difference C 1 at a second second
- [21] "Finite Difference Solution of One-Dimensional Neutron Diffusion Equation", Department of Nuclear Engineering, University of Michigan, Ann Arbor, Michigan, 1979.