

UNIVERSIDAD NACIONAL AUTONOMA DE MEXICO Escuela Nacional de Estudios Profesionales "A R A G O N"

APLICACION DE LOS METODOS NUMERICOS EN EL CALCULO DE PERFILES DE FLUJO GRADUALMENTE VARIADO.

E S S QUE PARA OBTENER TITULO DE EL INGENIERO CIVIL R E S Е N P RIOS ALEJANDRO GARCIA

México, D. F.



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 está 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.

CONTENIDO

			Página
CAPITULO	1.	INTRODUCCION	1
CAPITULO	2.	OBJETIVO	4
CAPITULO	3.	METODOS DE SOLUCION DE PERFILES DE FLUJO GR	A
1975) 1		DUALMENTE VARIADO.	9
- -	3.1	Cálculo de flujo uniforme	10
•	3.2	Cálcuio de la energía específica y flujo	
		crítico	16
	3.3	Flujo gradualmente variado (Ecuación gene-	
n an la chuir a Tha chuir an la		ral y clasificación de perfiles)	22
	3.4	Métodos de solución de perfiles de flujo .	32
CAPITULO	4.	METODOS NUMERICOS DE SOLUCION DE ECUACIONES	
		DIFERENCIALES.	56
i k	4.1	Conceptos básicos sobre ecuaciones diferen-	•
	•	ciales y sus soluciones. L	57
	4.2	Métodos numéricos de solución de ecuaciones	
	· .	diferenciales ordinarias	59
CAPITULO	5.	APLICACION DE LOS METODOS NUMERICOS AL CAL-	•••
		CULO DE PERFILES DE FLUJO GRADUALMENTE VA	
	•	RIADO.	68
	5.1	Planteamiento del problema	69
	5.2	Solución del problema aplicando métodos nu-	
	•	méricos	70

5.3 Solución del problema aplicando métodos de	
integración de la ecuación dinámica	94
5.4 Solución del problema aplicando métodos de	
incrementos finitos	100

Página

CAPITULO 7. CONCLUSIONES Y RECOMENDACIONES. 110

CAPITULO :

INTRODUCCION.

1. INTRODUCCION.

El desarrollo de los métodos numéricos ha contribuido a la solu ción de problemas que antes eran resueltos en forma intuitiva o por tanteos.

La importancia que tienen los métodos numéricos en el cálculo de perfiles de flujo gradualmente variado estriba en que las so luciones suministran una base pare valuar y comperer con los -métodos tradicionales que son de un valor práctico cànsiderable. No deseamos menospreciar la importancia de los métodos clásicos o tradicionales, pero sin embargo hay que indicar que a menudo los problemas de la práctica, o bien la solución es tan difícil de obtener o tan laboriosa de valuar que no vale la pena el esfuerzo. Por muchas razones, entonces estamos obligados a buscar métodos de solución que se apliquen en los casos en que los pro blemas no se puedan resolver fácilmente por los métodos clási-cos.

Los métodos numéricos que se utilizarán en el cálculo de perfiles de flujo gradualmente variado consister en la solución num<u>é</u> rica de ecuaciones diferenciales ordinarias, que serán caminos que el lector puede seguir en la solución de problemas prácti-cos y que servirán para introducir ideas no solamente para re-solver problemas de perfiles de flujo.

Los fenómenos físicos que estudia la Ingemiería, se pueden re-presentar mediante modelos matemáticos; entonces algunos casos se reducen a una ecuación diferencial, siendo su solución una función que representa el comportamiento del fenómeno.

La solución de ecuaciones diferenciales no es un problema sencillo, una forma de resolverios, es a través de los métodos numéricos que permiten la utilización de la computadora digital.

Una ventaja que presentan los métodos numéricos es que son fá-cilmente programables en cualquier equipo de computo, desde una calculadora de boisillo hasta una computadora de gran capacidad.

En este trabajo se estudiarán los métodos numéricos para obtener la solución de la ecuación dinámica que servirá para aplicarse a problemas de perfiles de flujo gradualmente variado.

CAPITULO 2

OBJETIVO.

2. OBJETIVO.

En el presente trabajo se pretende encontrar con la utilización de los métodos numéricos solución al cálculo de perfiles de flu jo gradualmente variado que evite el habitual y tedioso proceso de tanteos de los métodos tradicionales.

Para que de esta manera habiendo revisado y comparado los métodos numéricos de solución de la ecuación dinámica de flujo gradualmente variado se puedan dar recomendaciones pertinentes para que los Ingenieros dedicados a la hidráulica tengan una guía adecuada para la programación del método numérico de la solu--ción de la ecuación dinámica antes mencionada.

De esta forma el presente trabajo se deserrolla de la siguiente manera:

CAPITULO 1.

En éste primer capítulo se hace una introducción de la importan cia que tienen los métodos numéricos en el cálculo de perfiles de flujo gradualmente variado.

CAPITULO 2.

En este capítulo se plantes el objetivo principal de éste traba

CAPITULO 3.

Este capítulo se llama métodos de solución de perfiles de flujo graduaimente variado.

Primeramente se estudia la fórmula para el cálculo de flujo un<u>i</u> forme en canales prismáticos, así como los elementos hidráulicos que influyen en dicho en dicho cálculo y los factores que ejercen mayor influencia sobre el coeficiente de rugosidad en un -canal, encontrándose que se pueden simplificar los cálculos mediante curvas adicionales que muestran la relación entre el tirante normal y el factor de sección $A R^{2/3}$.

En segundo lugar se estudia el cálculo de energía específica -y flujo crítico; definiendo que es la energía específica y la ecuación que la define analíticamente. También se describe el tirante crítico, estado crítico del flujo, el factor de sección en el cálculo del flujo crítico, los criterios y las condicio-nes que caracterizan el estado crítico, y se presente un cuadro preparado de curvas adimensionales que muestra la relación entre la profundidad y el factor de sección que nos permite simplificar los cálculos de flujo crítico.

En tercer lugar se estudia el fiujo gradualmente variado. (Ecu<u>a</u> ción general y la clasificación de perfiles). Se presentan las hipótesis básicas, el seguimiento para llegar a la ecuación dinámica del flujo gradualmente variado, así como también las características y clasificación de los perfiles de flujo, mencionándose algunos comentarios acerca de los perfiles de flujo.

En cuarto lugar tenemos los métodos de solución de perfiles de flujo. Este subcapítulo trata basicamente de los métodos de cá<u>l</u> culos mejor conocidos para la solución de perfiles de flujo gr<u>a</u> dualmente variado haciendo la aclaración que unicamente se trataron para canales prismáticos.

Dentro de los métodos de cálculos se presentan dos grupos, uno llamado métodos de integración de la ecuación dinémica, que inciuye el cálculo por integración gráfica e integración directa y el otro métodos de incrementos finitos en canales prismáticos, que incluye el método para el cálculo de la longitud del tramo y el método gráfico. Siendo el más importante el primer grupo de cálculo y dentro de él, el de integración directa, que aun-que es muy tedioso el cálculo nos arroja resultados más preci--sos; todos los métodos mencionedos son descritos mediante fórmulas y procedimientos.

CAPITULO 4.

Este capítulo se llama Métodos numéricos de solución de ecuacio nes diferenciales. En el primer subcapítulo se presentan los -conceptos básicos sobre ecuaciones diferenciales y su solución. En el segundo subcapítulo se trata de los métodos numéricos de solución de ecuaciones diferenciales ordinarias, en primer lu-gar se describe que es aproximación numérica y errores; poste-riormente se describen cada uno de los métodos numéricos a utilizar y su solución.

CAPITULO 5.

Este capítulo se ilama Aplicación de los métodos numéricos al cálculo de perfiles de flujo gradualmente variado. En primer l<u>u</u> gar se plantes el problema, calculándose el tirante normal, cr<u>í</u> tico y pendiente crítica S_c , para hacer ia clasificación del -perfil de flujo.

En segundo lugar se obtiene la solución del problema aplicando los métodos numéricos descritos anteriormente.

En tercer lugar se obtiene la solución del problema aplicando métodos de integración de la ecuación dinámica.

CAPITULO 6.

El capítulo se llama comparación de la aplicación de los métodos numéricos en el cálculo de perfiles de flujo gradualmente variado; se compararon los resultados obtenidos con los métodos anteriores contra los obtenidos con el método de integración d<u>i</u> recta, para diferentes valores Δx encontrándose con esto err<u>o</u> res absolutos.

CAPITULO 7.

En este capítulo se hacen las conclusiones y las recomendaciones.

CAPITULO 3

METODOS DE SOLUCION DE PERFILES DE FLUJO GRADUALMENTE VARIADO.

3.1 CALCULO DEL FLUJO UNIFORME.

Las fórmulas mejor conocidas y más ampliamente usadas para el cálculo del flujo uniforme son las fórmulas conocidas con el nombre de Chézy y Manning, las cuáles se describirán a continuació:

En el ano de 1769, el Ingeniero Francés Antonio Chézy desarro 116 la primera fórmula para el cálculo del flujo uniforme, la cual se expresa como sigue:

Donder

V es la velocidad media en m/seg.

R es el radio hidráulico en m.

S es la pendiente de la línea de energía. (Adimensional)

C es un factor de resistencia del flujo, ilamado coeficiente

de Chézy. (Es una función de la longitud, el tiempo, así cocomo la aspereza del lecho del canai.)

Kutter dedujo una fórmula empírica que sirve para determinar el valor del coeficiente de Chémy, la cual se expresa como sigue:

$$c = \frac{23 \cdot 0.00155/8 \cdot 1/n}{1 \cdot (23 + 0.00155/8)n/\sqrt{R}}$$

3.1-1

En esta fórmula, C se expresa en funció del radio hidráulico R y la pendiente S, asi como del coeficiente de espereza n. El coeficiente "n" en ésta fórmula es conocido específicamente como la "n" de Kutter. (1)

Posteriormente en el año 1889, el Ingeniero Irlandés Robert Manning presentó una fórmula, que fue modificada más tarde a su forma actual, la cual se expresa como:

$$V = R^{3}S^{\prime k}/n$$

3.1-3

Donde:

V es la velocidad media en m/seg.

R es el radio hidráulico en m.

S es la pendiente de la línea de energía.(Adimensional)

n es el coeficiente de Kutter. (Adimensional).

Debido a su simplicidad y a los resultados satisfactorios que arroja para aplicaciones prácticas, la fórmula de Manning ha sido la más usada para el cálculo del flujo uniforme en canales.

Dentro de los rangos normales de pendiente y radio hidráulico, los valores del coeficiente "n" de Manning y "n" de Kutter (1), generalmente son muy parecidos numéricamente, por lo cual para propósitos prácticos, los dos valores pueden considerarse idénticos.

Los factores que ejercen mayor influencia sobre el coeficiente de rugosidad en un canal artificial y natural se describen a continuación; A. RUGOSIDAD DE LA SUPERFICIE. La rugosidad de la superficie está definida por el tamado, la forma de los granos del material que forma el perímetro mojado y que producen un efecto retardante sobre el flujo.

B. VEGETACION. La vegetación puede ser vista como un tipo de rugosidad superficial, pues reduce en forma marcada la capacidad del canal y retarda el flujo.

C. IRREQULARIDAD DEL CANAL. La irregularidad del canal com-prende irregularidades en el perímetro mojado y variaciones en la sección transversal, tamaño, y forma a lo largo de la longitud del canal.

D. ALINEAMIENTO DEL CANAL. Curvaturas suaves con radios grandes darán un valor relativamente bajo del coeficiente "n", -mientres que curvaturas agudas con meandros severos aumenta-rán el valor del coeficiente "n".

E. DEPOSITOS Y SOCAVACIONES. Hablando en términos generales, los depósitos pueden cambiar un canal muy irregular en uno -comparativamente uniforme y disminuir el valor del coeficiente "n". Mientras que la erosión puede funcionar al revés y sumentar el valor de "n".

F. OBSTRUCCION. La presencia de troncos, pilas de puentes y estructuras en general tiende a sumentar el valor del coefi-ciente "n".

G. TAMANO Y FORMA DEL CANAL. No bay evidencia definitiva acer ca de que el tamaño y forma del canal sea un factor importante que afecte el valor del coeficiente "n".

H. NIVEL Y CAUDAL. El valor del coeficiente "n" en la mayoría de las corrientes decrece con un aumento en el nivel y en el caudal.

I. CAMBIO ESTACIONAL. Debido al crecimiento estacional de las plantas acuáticas, pasto hierbas, sauces, arbustos y árboles en el canal o en los bancos, el valor del coeficiente "n" -puede aumentar en la estación de crecimiento y disminuir en la estación estable.

J. MATERIAL SUSPENDIDO Y TRANSPORTE DE FONDO. Si el material suspendido y el transporte de fondo, está o no en movimiento, consume energía y ocasiona pérdidas de altura o aumenta la rugosidad del canal.

El gasto para un canal con flujo uniforme se puede expresar como el producto de la velocidad, representada por la ecua--ción de Chézy y el área hidráulica:

$$Q = V A = C A R^{2/3} K S^{1/2}$$

 $K = C A R^{2/3}$
3.1-4
3.1-5

Donde:

Q es el gasto en m³/seg.

V es la velocidad media en m/seg.

A es el área hidráulica en m^2 .

- C es un factor de resistencia del flujo llamado coeficiente de Chézy.
- K es conocido como factor de transporte de la sección del canal.

K represente una medida de la capacidad de transporte de la sección del canal, ya que es directamente proporcional a Q.

Cuando la fórmula de Manning es usada para el cálculo del flu jo uniforme, el factor de transporte de la sección del canal está dada por la ecuación:

$$K = A R^2 7 n$$
 3.1-6

Donde:

K es el factor de transporte de la sección.

A es el área hidráulica en m².

R es el radio hidráulico en m .

n es el coeficiente de Kutter. (Adimensional).

Se define como factor de sección a la expresión $\mathbf{A} \stackrel{\mathbf{R}'}{\mathbf{R}} \mathbf{y}$ es un elemento importante en el cálculo del flujo uniforme. Partien do de la ec. 3.1-6, este factor puede ser expresado como:

$$A R^{2/3} = n K$$
 3.1-7

de la ec. 3.1^{-1} , K = Q / $\sqrt{5}$, sustituyendo en la ec. 3.1^{-7} , - queda:

$$A R^{2/3} = n Q \sqrt{S}$$
 3.1-8

La ec. 3.1-8, muestra que para una condición dada de n, Q, y S, existe sólo una profundidad posible para mantener un flujo uniforme, dado que el valor de $A R^{2/3}$ siempre aumenta al aumen tar el tirante lo cual es cierto en la mayoría de los casos. La profundidad mencionada es comunmente conocida como profundidad normal o tirante normal. Cuando "n" y S son conocidos en una sección del canal se puede observar en la dez 3:1-8, que puede haber sólo una descarga para mantener un flujo uniforme a través de la sección, dado que A R^{2/3} siempre aurenta con el aumento del tirante.

Cuando la descarga, pendiente, y rugosidad son conocidad, con la ecuación 3.1-H, se determina el factor de sección A R y de aquí el tirante normal y_n . For otra parte, cuando n, S, y el tirante son conocidos el gasto normal Q_n puede ser calculado con la ecuación 3.1-8 de la siguiente manera:

$$V = A R^{2/3} / 5 / n$$
 3.1-9

Con el objeto de simplificar Los cálculos se cuenta con curvas adimensionales que muestran la relación entre el tirante normal y el factor de sección $A R^{2/3}$ (Fig. 3.1-1), y han sido pr<u>e</u> paradas para canales de sección rectangular, trapezoidal y -circular. Estas curvas que se explican por sí mismas eyudarán a determinar el tirante normal para un factor de sección --



Fig. 3.1-1 Curvas para determinar la profundidad.

3.2 CALCULO DE EMERGIA ESPECIFICA Y FLUJO CRITICO.

ENERGIA ESPECIFICA. Se define como la energía por kilogramo en una sección de un canal con respecto al fondo del mismo, -La ënergía específica de un canal se puede definir analíticamente como:

$$E = d \cos \theta + \sqrt{\frac{3}{2}g}$$

Pudiéndose simplificar la ec. anterior para un canal de peque na pendiente con coeficiente de Coriolis (c_{e} l) unitario de la forma siguiente:

$$E = y + V_7^2 g$$
 3.2-2

si se sustituye V = Q/A en la ec. 3.2-2 resulta:

$$E = y + Q^2/2g A^2$$
 3.2-3

esto es, la energía en la sección de un canal es una función de la profundidad del flujo.

La profundidad del flujo se dibuja contra la energía específ<u>i</u> ca para una sección dada del canal y para un caudal como lo muestra la fig. 3.2-1, para cualquier punto "P" de la curva (fig. 3.2-1) la ordenada representa la profundidad, y la abscisa representa la energía específica, la cual es igual a la suma de la altura de presión "y" y la altura de velocidad - $v^2/2g$.

3.2-1

Cuando la profundidad del flujo es más grande que la profundi dad crítica, la velocidad es menor que la velocidad crítico para una descarga dada, y entonces el flujo es subcrítico, cuando la profundidad del flujo es menor que la profundidad crítica, el flujo es supercrítico. Por tanto "y1", es la profundidad de un flujo supercrítico, e "y2" es la profundidad de un flujo subcrítico. Si los caudales cambian, la energía específica cambia, como se muestra en la fig. 3.2-1.



TIRANTE CRITICO. En el punto C de la fig. 3.2-1, la energía específica es la mínima con la cual puede pasar el gasto Q a través de la sección y para la cual existe un solo valor del tirante, "y_C" que recibe el nombre de tirante crítico y al cual corresponde una velocidad llamada crítica. EL ESTADO CRIPICO DEL FLUJO. Ha sido definido como la condición para la cual el número de Froude es igual a la unidad. -Una definición más común es aquella que dice, que es el estado del flujo al cual la energía específica es un mínimo para una descarga dada. $V^2/2g = D/2$ 3.2-4

El criterio anterior establece que en el estado crítico del flujo la valocidad es igual a la mitad de la profundidad hi-dráulica. La ec. 3.2-4 puede escribirse también como - - - $V/\sqrt{g D} = 1$, la cual significa lo mencionado antes.

Para que el criterio se pueda usar en cualquier problema, se deberán cumplir las condiciones siguientes:

1. Flujo paralelo o gradualmente variado.

2. Canal de pequeña pendiente.

3. Coeficiente de la energía igual a la unidad.

Si el coeficiente de la energía no es igual a la unidad, el criterio de flujo crítico es:

$$\propto V^2/2g = D/2$$
 3.2-5

Para un canal de gran pendiente de ánguin Θ y coeficiente de energía \sim , el criterio para flujo crítico se define como:

$$\times V^2/2g = D \cos \theta/2$$
 3.2-6

donde D es la profundidad hidráulica de la superficie mojada normal al fondo del canal. Estando en este caso el número de Froude como:

 $F = V/\sqrt{g} D \cos \theta/\alpha \qquad 3.2-7$

Las condiciones que caracterizan el estado crítico del flujo se pueden enumerar como sigue:

De energía específica es un mínimo para una descarga dada.
 La descarga es un máximo para una energía específica dada.
 La fuerza específica as un mínimo para una descarga dada.

4. La altura de velocidad es igual a la mitad de la profundidad hidráulica en un canal de pendiente pequeña.

5. El número de Froude es igual a la unidad.

6. La velocidad del flujo en un canal de pendiente pequeña con distribución uniforme de velocidad es igual a la celeridad de pequeñas ondas de gravedad en aguas bajas ocasionada por disturbios locales.

Un flujo que se acerca o está en estado crítico es inestable. Esto se debe a que un cambio menor en la energía específica dentro o cerca del estado crítico causará un cambio mayor en la profundidad. Cuando el flujo está cerca del estado crítico, la superficie del agua aparece inestable y ondulada. Tales fenómenos son causados generalmente por cambios menores.en.la energía debido a variaciones de la rugosidad del canal, sec-ción transversal, pendiente, o depósitos de sedimentos o re-siduos. En el diseño de un canal, si la profundidad se en--cuentra dentro o cerca de la profundidad crítica para una gran longitud del canal, la forma o pendiente del canal debe alterarse si es posible, a los efectos de asegurar una estabi lidad mayor.

EL FACTOR DE SEGCION EN EL CALCULO DEL FLUJO CRITICO. Sustituyendo V= Q/A en la ecuació 3.2^{-4} y simplificando, queda:

3.2-9

Cuando el coeficiente de Corioles no es la unidad, queda;

La ecuación 3.2-8 6 3.2-9 es una herremiente muy útil para el cálculo y análisis del flujo crítico en canales.

Cuando el caudal está dado, la ecuación da el factor Z de la sección crítica y, entonces la profundidad crítica, yc. Cuando la profundidad y el factor de la sección son dados, la descarga crítica se puede calcular por la ec. 3.2-8 en la -forma siguiente:

o por la ec. 3.2-9 en la forma siguiente:

$$Q = Z \sqrt{g/m}$$
 3.2-11

En el cuadro 3.2-1 se dan fórmulas para el cálculo del factor de serción Z de siete secciones comunes.

Cuadro 3.2-1

. Liementos geometricos de las secciones del canal

Secon	Arta	Ferimetro mojado P	 Kaulio hidniulico R	Ancho superior T	Prójundidz s Nilticularz L	Factor de la Seere or
Rectinguk		b + 2y	∂ <u>+</u> 2 ₁	ı		на на на н
Trapezoide	(à + ay)a	\$+%y√1+#	$\frac{b+q_{12}}{b+2q\sqrt{1+q^2}}$	å + 2m	(4 + 19-19 8 + 230	10 + n 1 14
Triingulo	4	\$√1+₽	<u>∎</u> 1√1+1	247	310	<u>√</u> 3 ₩,,
Curculo	10(8 - 9ETI 814) ³	jada	H (1-100).	1203 320,44 10 2 - 10 - 10	··· (# - M n #) &	sis en stit ert
Parábola	9975	r+ <u>}</u> ;**	27% 37"+ 64"	34 3;	ba e	10 x 10 Ty 1
Rectangulo con angulus	("-1) ++ ++ >n	(e - 2 + 2 + 2,	$\frac{(r - 2 - 2)r^2 + (b + 2r)}{(r - 3r + b + 2)}$	\$ + 3r	113-1-0 1+1-+1	$\frac{\sqrt{6}\sqrt{3}-3 u ^4+1b+3u u ^{1+2}}{\sqrt{6+3}}$
Triangulo con fondo redondesdu	$\frac{T^{2}}{4\sigma} - \frac{\sigma^{4}}{\sigma} \left(3 - \sigma \cosh^{-1} \eta \right)$	<u>[</u>]]]] i = 2; (1 = 1000 (1 a)	\$	är(p − 1) + 1 √(+ 1);	;	4 Nr.

•Approximation multiple toris para el intermite $0 \le x \le 1$, donde x = 4y/T Cuando $x \ge 1$, use la expression exacta. $P = (T/2) \left[\sqrt{1 + x^2 + 1/x} \ln (x + \sqrt{1 + x^2}) \right]$ Para simplificar los cálculos del flujo crítico, ee han prepa rado curvas adimensionales las que muestran la relación entre la profundidad y el factor de sección 7 (Fig. 3.2-2), para ca nales rectangulares, trapezoidales, y circulares. Mismas que -servirán para determinar la profundidad crítica, dado un fac tor Z de sección ó viceversa.





3.3 FLUJO GRADUALMENTE VARIADO.

(ECUACION GENERAL I CLASIFICACION DE PERFILES) 3.3-1 HIPOTESIS BASICAS.

El flujo gradualmente variado que se discutirá se refiere a un flujo permanente cuyo tirante varía gradualmente en la dirección del canal, de tal manera que las lineas de corriente son rectas y practicamente paralelas, es decir la distribución hidrostática de presión prevalece en cada sección.

Para el desarrollo de la teoría, resulta necesario tomar en cuenta las siguientes hipótesis:

- La pendiente de la plantilla en el canal es uniforme y pei queña de tal manera que se confunde el tirante de la sec-ción normal con el vertical y, además, no ocurre arrastre de aire en el interior del flujo.
- La distribución de velocidades en la sección del canal está fijada. Así, los coeficientes de distribuión de la velo cidad son constantes.
- 3. La pérdida de energía en una secció es la misma que la de un flujo uniforme. Se utilizan las mismas fórmulas que en
- un flujo uniforme, utilizando la velocidad media, el radio -hidráulico y el coeficiente de rugosidad. La pérdida de energía es causada casi enteramente por fricció, pudiendo existir además pérdidas por turbulencias.

3.3.2 BCUACION DINAMICA.

De la ecuación diferencial de energía para un flujo, se tiene:

 $\frac{dz}{dx} + \frac{d}{dx} \left(\frac{d \cos \theta}{2g} + \frac{dV^2}{2g} + \frac{dh_F}{dx} \right) = 0$ 3.3-1

Donde:

- x Coordenada curvilinea siguiendo el eje del canal sobre la plantilla.
- z Carga de posición medida del plano de referencia a la plantilla del canal, en m.
- d cos O Carga de presión sobre la plantilia del canal en m. g Aceleración de gravedad, en m/seg².

hr Pérdida interna de energía, en m.

- v Velocidad media en la sección, en m/seg.
- Coeficiente de Coriolis para corregir el efecto de la distribución de velocidades en la sección considerada.

Debe destacarse que la pendiente de la pontilla So está definida como el seno del ángulo 0 de la inclinación respecto de la horizontal y se supone positiva si la inclinación es descendente hacia aguas abajo y regativa en caso contrario, esto es, que:

So
$$=$$
 Sen $\theta = - dz/dx$ 3.3-2

La pendiente de la linea de la energía es:

$$S_{f} = dh_{F}/dx$$
 3.3-3

3.3-4

siendo, dE/dx = (dE/dy) (dy/dx), donde dE/dy = 1 - F_T^2 , re----sults que;

$$dE/dx = (1 - P_T^2)dy/dx$$

Donde:

Fr = V/VgD/cc = Q/ AVgD/cc

sustituyendo las ecuaciones (2.3-2), (3.3-3) en:

 $dz/dx + dE/dx + dh_r/dx = 0$

tenemos:

$$y/dx = (so - s_f)/(1 - F_f^2) = s_5(1 - s_f/s_0)/(1 - F_f^2) - 3.3-5$$

que es la ecuación dinámica del flujo gradualmente variado. dy/dx representa la pendiente So de la superficie libre del agua referida al eje x, coincidente con la plantilia del canal.

Además se pueden usar fórmulas para canales anchos rectangu-lares:

L. Cuando se usa la fórmula de Manning.

$$dy/dx = So(1 - (y_n/y)^{5/3})/(1 - (y_c/y)^3)$$
 3.3-6

2. Cuando se usa la fórmula de Chézy:

 $dy/dx = So(1 - (y_n/y)^3)/(1 - (y_c/y)^3)$ 3.3-7

3.3.3 CARACTERISTICAS Y CLASIFICACION DE LOS PERFILES DE FLUO. Por simplicidad el canal se considerará prismático: la forma que adopta el perfil está directamente asociado con la pen-diente de la plantilla. So y con los valores de Sr y F_{T}^{2} . Por lo que respecta a la pendiente de la plantilla, So será positiva si el fondo desciende en la dirección del flujo, negativa si asciende y cero si es horizontal.

En el caso de pendiente positiva, sobre ella se puede establ<u>e</u> cer un flujo uniforme de tirante y_n , por lo cual dicha pen-diente (positiva) podría también ser: "Suave" si $y_n > y_c$, llamando a los perfiles resultantes, perfiles tipo "M".

"Critica" si $y_n = y_c$, llamando a los perfiles resultantes perfiles tipo "C".

"Pronuncieda" si $y_n < y_c$, liemando a los perfiles resul-tantes, perfiles tipo "S".



Fig. 3.3-1, Tipos de pendientes.

La clasificación de la pendiente en uno de estos tipos dependerá de La rugosidad, de la magnitud misma de la pendiente y en menor grado del gasto.

Cualquiera que sea la pendiente, para un gasto dado y sección del canal, las líneas que indicarán la altura del tirante no<u>r</u> mal y el crítico, dividen el espacio en que podría desarro-4llarse el perfil del flujo en tres zonas que se liamarán.

ZONA L. EL espacio sobre la línea superior.

ZONA 2. El espacio entre las dos líneas.

ZONA 3. El espacio abajo de la línea inferior.

Dentro de las cuales queda alojado cualquier perfil de tirante "y". Por ejemplo un perfil S2, queda comprendido entre la línea superior "y_c" y "y_n" como se muestra en la fig. 3.3-2.



Fig. 3.3-2 Perfil 52.

Se recuerda también que si:

dy/dx>0, %l perfil de la superficie libre diverge de la plantilla.

dy/dx =0, Ei perfii de la superficie libre es paralelo a la plantilla.

dy/dx<0, El perfil de la superficie libre, converge con la plantilla.

Existen diferentes formas para el perfil de la superficie libre en un flujo gradualmente variado (13 en total) y que se muestran en la figura 3.3-3.

Los perfiles de flujo se pueden clasificar de acuerdo a la n<u>a</u> turaleza de la pendiente del canal y la zona en la cual la s<u>u</u> perficie del flujo cae. Estos tipos son designados como H2, -H3: M1, M2, M3; C1, C2, C3; S1, S2, S3; y A2, A3. Donde:

H Pendiente horizontal.

M Pendiente moderada. (subcrítica)

C Pendiente orítica.

S Pendiente pronunciada. (supercrítica)

A Pendiente adversa.

donde el numeral representa el número de la zona. En seguida se mencionarán algunos comentarios acerca de dichos perfiles:

PERFILES TIPO M. El perfil Ml bien conocida como curva de remanso, es muy común. Las estructuras de controi, tales como vertedores y compuertas, y otros accidentes naturales, como estrechamientos y curvas, pueden producir un efecto de remanso en un canel, tomándose como límite o longitud de dicho ---- remanso aquella sección en que el tirante difiere en uno por ciento respecto del normal.



El perfil M2 ocurre cuendo el tirante se reduce, por ejemplo, en un estrechamiento de la sección o en la proximidad de una caida. El perfil M3 se puede encontrar aguas abajo de un cambio de pendiente supercrítica a subcrítica, o después de la descarga de una compuerta. Está regido por las condiciones aguas abajo y termina normalmente en un salto hidráulico. Los perfiles M2 y M3 son muy cortos en comparación con el M1. PERFILES TIPO S. El perfil Sl empieza después de un salto hidráulico y termina en una obstrucción. El perfil S2, es muy corto y más bien se presenta como una transición entre una caída hidráulica y el flujo uniforme. El perfil S2 es general mente muy corto y se encuentra comunmente a la entrada de un canal de gran pendiente o en un cambio de pendiente suave a pronunciada. El perfil S3 es de tipo transicional de un flujo supercrítico o de un canal de gran pendiente a otra de menos pendiente, y se produce aguas abajo de una compuerta. PERFILES TIPO C. La inestabilidad propia del estado crítico se manifiesta en la forma de una ondulación superficial aprecimble.

PERFILES TIPO H. Este perfil es el límite inferior de una pen diente suave. El tirante normal es infinito, por lo cual hay solo dos perfiles.

PERFILES TIPO A. La pendiente So negativa es rara. 3.3-4 SINTESIS DE PERFILES COMPUESTOS.

El análisis del perfil del flujo es un procedimiento utiliza do para predecir la forma general del perfil del flujo. Un canal prismático con un cambio en la pendiente consiste en un par de canales prismáticos conectados, de la misma sección transversel pero con pendientes diferentes.

Se pueden interpretar cualitativamente los perfiles de la superficie libre en un canal largo, de sección uniforme, y con una gran variedad de pendientes, secciones de control y tipos de perfil.

La fig. 3.3-4 muestra dos canales, cada uno con una compuerta desiizante cerce del extremo aguas abajo, para ilustrar el procedimiento. Se supone que la abertura de la compuerta y el gasto permanecen constantes.

PROCEDIMIENTO PARA DIBUJAR LOS PERFILES DE FLUJO;

El primer paso consiste en dibujar las líneas de tirante normal y crítico, las cuales son paralelas a la plantilla. Siendo el canal priomático, el tirante crítico es el mismo en toda su longitud, en seguida, se localizan las secciones de -control en los sitios apropiados de entrada y salida, en los cambios de pendiente de suave a pronunciada y en la compuerta; esta última, válida en ambas direcciones debido a que los tirantes hacia aguas arriba y hacia aguas abajo están goberna-dos por la ecuación de descarga de la compuerta.



Fig. 3.3-4 identificación de parfiles y sacciones de control

3.3-5 SECCION DE CONTROL

Se llama sección de control, a la sección de un canal en donde se puede establecer una relación definida entre el nivel de la superficie libre del agua y el gasto correspondiente. pudiendose controlar el flujo, tanto en la dirección aguas arriba como en la dirección aguas abajo.

Algunos ejemplos de secciones de control som las presas, ver tedores y compuertas. Debido a que el gasto está relacionado con la carga a través de una curva liamada de "gasto-tirante". Las secciones de control también existen a la entrada o salida de un canal. Es importante el conocimiento de las características del perfil en estas regiones, para ilustrario, se -considera el caso de un canal prismático largo que conecta -dos vasos de almacenamiento. Debido a la considerable longitud del canal. La tendencia es hacia el flujo uniforme.



Fig. 3.3-5 Perfiles a la entrade y solida de un canal

La fig. 3.3-5 muestra los perfiles a la entrada y selida para pendientes suave y pronunciada y para una variedad de niveles en el vaso de salida. Las secciones de control se indican por medio de puntos encerrados dentro de un cuadrado. 3.4 METODOS DE SOLUCION DE PERFILES DE FLUJO.

3.4-1 METODOS DE CALCULO.

Unicamente se tratarán métodos de solución de perfiles para canales prismáticos.



3.4-2 METODOS DE INTEGRACION DE LA EC. DINAMICA.

1. INTEGRACION GRAFICA.

La solución de la ecuación dinámica del flujo gradualmente va riado permite determinar cuantitativamente la forma del perfil del flujo.

De la expresión:

 $dy/dx = (So = S_f)/(1 = F_f^2) = So(1 = S_f/So)/(1 = F_f^2)$ 3.3-5 Tenemos:

$$dx = ((1 - F_T^2)/(S_0 - S_f))dy = ((1 - F_T^2)/(S_0 - S_f))dy =$$

= f(y) dy 3.4-1

cuya solución permite determinar la distancia x en términos de "y".

Considérense dos secciones de un canal (fig. 3.4-la) a las distancias "x1" y "x2", respectivemente, desde un punto elegido "y" en la cual se presentan los tirantes "y1" y "y2".
La distancia entre las dos secciones (medida sobre la plantilla del canal) de la ec. (3.4-1) es:

$$x_2 - x_1 = \int_{y_1}^{y_2} f(y) \, dy$$
 3.4-2

Considerando varios valores de "y", es posible calcular los de f(y) y dibujar una curve de "y" contra f(y) (fig.3.4-1b) De acuerdo con la ec. 3.4-2, el valor de "x" es igual al área sombreada; entre la curva, el eje "y" y las ordenadas f(y) co rrespondientes a las abscisas "yï" y "y₂". Se aplica a cualaquier tipo de perfil de flujo en canales prismáticos de cualquier forma y pendiente y, en general es fácil de seguir. El área puede ser determinada por medio, de un planímetro, o por cualquier otro procedimiento.



F18. 3.4-1 Método de integración gréfice.

2. INTEGRACION DIRECTA.

Le integración directa de la ec. 3.3-5 es prácticamente imposible si se desem obtener para todas las formas de sección y tipos de canal.

La ec. 3.3-5 puede ser expresada de la siguiente manera:

 $dy/dx = So(1 - (y_{D}/y)^{N})/(1 - (y_{C}/y)^{M})$ 3.4-3

Donde: M y/N son exponentes que dependen de la forma de la -sección y del tirante.

En la fig. 3.4-2 y 3.4-3 se presentan les curvas de N y M reg pectivamente para secciones trapeciales y rectangulares.



Si hacemos u = y/yn; la ec. 3.4-3 se puede expresar como:

$$dx = \frac{y_{D}}{s_{0}} \left(1 - \frac{1}{1 - u^{N}}, \frac{(y_{C})^{M}}{y_{D}}, \frac{u^{N-M}}{1 - u^{N}} \right) du \qquad 3.4-4$$

Debido a que el cambio de tirante en el flujo gradualmente va riado generalmente es pequeño, los exponentes hidráulicos N y M se pueden suponer constantes dentro de los límites de integración y así la ecuación anterior resulte:

$$X = \frac{\gamma_n}{S_o} \left[U - \int_{D_1 - U^{N}}^{U} du + \left(\frac{\gamma_c}{\gamma_n} \right)^{N} \int_{0}^{U} \frac{u^{N-M}}{1 - u^{N}} du \right] + \text{CONST.}$$

34

La primera integral de la ec. 3.4-5 se designa por:

$$F(u, N) = \int_{0}^{U} \frac{du}{1 - u^{N}}$$
 3.4-6

y esta es conocida como la función de flujo variable. La segunda integral de La ec. 3.4-5 puede expresarse también en la forma de una función de flujo variado. Si hacemos $V = U^{W/J}$ y J = N/(N-M+1); esta integral puede transfor marse en;

$$\int_{0}^{4} \frac{u^{N-M}}{1-u^{N}} du = \frac{J}{N} \int_{0}^{4} \frac{dv}{1-v^{2}} = \frac{J}{N} F(v, J) \qquad 3.4-7$$

donde:

$$F(v_{1} J) = \int_{0}^{v} \frac{dv}{1 - v^{2}}$$

que es la misma función de flujo variado excepto que las va-riables "u" y "N" se reemplazan por "v" y "J" respectivamente. De este modo, usando la notación para las funciones de flujo variado, la ec. 3.4-5 resulta:

$$x = \frac{Y_n}{S_n} \left[u - F(u_1 N) + \left(\frac{Y_n}{Y_n} \right)^n \frac{J}{N} F(Y, J) \right] + const. \qquad 3.4-9$$

$$x = A \left[u - F(u_1 N) + B F(Y, J) \right] + const. \qquad 3.4-10$$

donde:

$$\Delta = \frac{\gamma_n}{S_0}, \quad B = \left(\frac{\gamma_n}{\gamma_n}\right)^M \frac{J}{N}, \quad U = \frac{\gamma}{\gamma_n}, \quad Y = U^{MT}, \quad J = \frac{N}{N-M+1}$$

La distancia " λ " que separa dos secciones consecutivas 1 y 2 de características conocidas en un flujo gradualmente variado, de la ec. 3.4-10 es entonces:

$$f_{=} \times_{2} - \times_{1} = A \left\{ (U_{2} - U_{1}) - [F(U_{2}, N)] - F(U_{1}, N) \right\} + 3.4 - 11$$
$$+ B \left[F(V_{2}, J) - F(V_{1}, J) \right] \right\}$$

Para determinar el perfil, el canal se dividé: en un número de tramos y la longitud de cada tramo se calcula con la ec.j.4-11 a partir de los tirantes conocidos o supuestos en los extremos del tramo.

El procedimiento de cálculo es como sigue:

- Se calcula el tirante normal "yn" y el crítico "yn" a partir de Q y So.
- 2. De las figs. 3.4-2 y 3.4-3 se determinan los exponentes N y M para un tirante medio estimado a partir de los tirantes en los extremos del tramo, suponiendo que la sección en estudio tiene exponentes N y M apro ximadamente constantes.
- 3. Se calcula $J_{\pm} N/(N M + 1)$ y los valores de u $\pm y/y_n$ y v $\pm u^{N/J}$ en las dos secciones de los extremos del tramo.
- 4. Los valores de F(u,N) y F(v,J), se encuentran en la tabla 3.4-1.
- 5. Finalmente la longitud del tramo que separa las dos secciones extremas, se calcula con la ec. 3.4-11.

3.4-3 METODO DE INCREMENTOS FINITOS EN CANALES PRISMATICOS. 1. METODO PARAEL CALCULO DE LA LONGITUD DEL TRAMO.

El método de incrementos finitos es el que tiene aplicaciones más amplias debido a que es adecuado para el análisis de perfiles de flujo tanto en canales prismáticos como no prismáticos.

La fig. 3.4-4 ilustra un tramo de un canal prismético limitado por las secciones 1 (aguas arriba) y 2 (aguas abajo) de -longitud x. igualando las alturas totales se puede escribir:

So
$$\Delta x \pm \gamma_1 + \alpha_1 \frac{\gamma_1^2}{2q} = \gamma_2 + \alpha_2 \frac{\gamma_2^2}{2q} + S_F \Delta x$$

Resolviendo para Δx , 3.4-12

- $\Delta x = \frac{E_z E_1}{S_o S_f} = \frac{\Delta E}{S_o S_f}$ En donde "E" es la energía específica o, suponiendo
 - $E_1 = Y_1 + \frac{Y_1^2}{2g}$ 3.4-142

$$E_2 = \gamma_2 + \frac{\sqrt{2}}{29}$$
 3.4-14b

S_f es la pendiente media de fricción entre las dos secciones y se calcula de la siguiente manera:

$$hr = S_{\Gamma} \Delta x = \frac{1}{2} \left(S_{\Gamma_1} + S_{\Gamma_2} \right) \Delta x \qquad 3.4-15$$

Cuando se utiliza la formula de Manning, la pandiente de fric ción en La sección (1) y (2), se expresa por:

$$S_{r_{1}} = \left(\frac{v_{1} n_{1}}{R_{1}^{2/3}}\right)^{2}$$
 3.4-16e

$$S_{F,2} = \left(\frac{V_2 N_2}{R_2^{2/3}}\right)^2$$
 3.4-16b

De acuerdo con el sentido en que se efectúa el cálculo, se conocerán las características hidráulicos en algune de las dos secciones, la (1), si el cálculo es en la dirección del flujo o la (2), si es en dirección contraria. El procedimiento consiste en suponer un valor tentativo del tirante en la sección desennocida y ajustar dicho valor mediante la verificación a través de las ecs. 3.4-13, 3.4-15 y 3.4-16a y b.



Fig. 3.4.4 Un tramo del carel para la derivación de métodos por pasos.

語る語言語語が分子を見たる語思想

「東京市村の時代の一次の中国」

17日日本の一部に行

2. METODO GRAFICO.

Sustityendo las ecs. 3.4-16a y b; y 3.4-15 en la ec. 3.4-13 resulta:

$$E_1 - S_{f_1} - \frac{\Delta x}{2} + S_0 \Delta x = E_2 + S_{f_2} - \frac{\Delta x}{2}$$
 3.4-17

Suponiendo que el tipo de perfil de flujo implica que el cálculo se realiza hacia aguas abajo, se tendrán conocidas las condiciones en la sección 1 (aguas arriba) y desconocidas en la sección 2 (aguas abajo).

Conocida la sección del canal y el gasto para el cual se va obtener el perfil de flujo, se puede calcular la curva Ener-gía específica-Tirante (E-y), asignando a éste valores entre los que variarán los tirantes del perfil por calcular.

Dichos valores se elegirán con diferencias entre si tan peque ñas como requiera la precisión con que se desea obtener la -curva. Así mismo, se escoge la longitud Δx del tramo, acorde con la precisión deseada; dicha longitud permanecerá constante en el cálculo de tal manera que la pérdida por fricción p<u>a</u> re la mitad del tramo se calculará como:

$$S_{\Gamma} = \left(\frac{V_{\Pi}}{R^{2/3}}\right) = \frac{\Delta x}{2}$$
 3.4-18

esto es, para cada valor del tirante "y" se calculará la ener gía específica E y la pérdida de energía $S_{3}4\frac{1}{2}y$ de aquí los -valores E + $S_{5} \Delta \times /2$ y E - $S_{5} \Delta \times /2$:

Asi mismo, como estos resultados se dibujan sobre un plano e coordenado las curvas E-y; E - $S_f \Delta x/2 - y$; E - $S_f \Delta x/2 - y$, como se muestra en la fig. 3.4-5, conviene elegir el eje hor<u>i</u> zontal como eje de tirantes "y" y el vertical para la energía específica E y las funciones E - $S_f \Delta x/2$ y E - $S_f \Delta x/2$. En la fig. 3.4-5 el punto i sobre la rama de la curva E - y correspondiente a regimen subcrítico indica las condiciones en la sección inicial. La ordenada del punto 2 será igual a - $E - S_f x/2$, y descendiendo la distancia So x sobre una vertical a partir de dicho punto, se llega a 3 cuya ordenada, es igual a $E - S_f x/2$. Por tanto, al desplazarse sobre la horizontal que pasa por el punto 3 se llega al 4 y, a partir de este y sobre una vertical , al 5 cuyas coordenadas indicarán las condiciones de tirante y energía específica en la sección 2, a la distancia x hacia aguas arriba de la l. El procedimiento se reitera las veces que sea necesario para encontrar los tirantes en secciones sucesivas hasta llegar a la sección en que se establesca el flujo uniforme.



40

Table 3.4-1 Cuadro de las funciones de flujo variado^{*} $F(u,N) = \int_0^u \frac{du}{1-u^k} AND F(u,N) z_{s_k} = \int_0^u \frac{du}{1+u^k}$

La función del flujo variado para pendientes positivas, F(u, N)

<u></u>		r		<u>}</u>		·				
	2.2	2.4	2.6	, 2.8	3.0	3.2	3.4	3.6	3.8	4.0
0.00	0.000	0 000	0.000	0.000	0.000	0.000	0.000	0.000	0.000	0.000
0.02	0.020	0 020	0.020	0.020	0.020	0.020	0.020	0.020	0.020	0.020
0.04	0.040	0 010	0.049	0.040	0.040	0.040	0.010	0.040	0.040	0.040
0.06	0.050	0 060	0.060	0.060	0.060	0.060	0.060	0.060	0.060	0.060
0.08	0.050	0 080	0.050	0.050	0.050	0.050	0.080	0.080	0.080	0.080
0 10	0 100	0 100	0 100	0 100	0 100	0.100	0.100	0 100	0.100	0.100
0 12	0 120	0 120	0 120	0 120	0 120	0.120	0.120	0.120	0.120	0.120
0 14	0 140	0 140	0 140	0,140	0 140	0.140	0.140	0.140	0.140	0.140
0 16	0 161	0 161	0 160	0 160	0 160	0.160	0.160	0.160	0.160	0.160
0 18	0 181	0 181	0 181	0 160	0 160	0.180	0.180	0.180	0.180	0.180
0.20	0 202	0.201	0 201	$\begin{array}{c} 0.201 \\ 0.221 \\ 0.241 \\ 0.262 \\ 0.282 \end{array}$	0.200	0.200	0.200	0.200	0.200	0.200
0.22	0 223	0.222	0 221		0 221	0.220	0.220	0.220	0.220	0.220
0.24	0.244	0.243	0.242		0 241	0 241	0.240	0.240	0.240	0.240
0.26	0.265	0.263	0.262		0.201	0 261	0.241	0.260	0.260	0.260
0.28	0.286	0.284	0 283		0.262	0.281	0.281	0.281	0.280	0.280
0.30	0.307	0.305	0.304	0 303	0 302	0 302	0.301	0.301	0 301	0 300
0.32	0.329	0.326	0.325	0.324	0 323	0 322	0.322	0.321	0 321	0 321
0.34	0.351	0.348	0.346	0.344	0 343	0.343	0.342	0.342	0.341	0 341
0.36	0.372	0.369	0.367	0.366	0 364	0.363	0.363	0.362	0 362	0.361
0.38	0.395	0.392	0.389	0.387	0 365	0.384	0.383	0.383	0 382	0.382
0.40	0.418	0.414	0 411	0.408	0.407	0.405	0.404	0.403	0.403	0.402
0.42	0.442	0.437	0.433	0.430	0.428	0.426	0.425	0.424	0.423	0.423
0.44	0.465	0.460	0.456	0.452	0.450	0.448	0.446	0.445	0.444	0.443
0.46	0.489	0.453	0.479	0.475	0.472	0.470	0.468	0.466	0.465	0.464
0.48	0.514	0.507	0.502	0.475	0.494	0.492	0.489	0.488	0.480	0.485
0.50	0.539	0.531	0.525	$\begin{array}{c} 0.521 \\ 0.544 \\ 0.568 \\ 0.393 \\ 0.618 \end{array}$	0.517.	0.514	0.511	0.509	0.508	0.506
0.52	0.565	0.557	0.550		0.540	0.536	0.534	0.531	0.529	0.528
0.54	0.592	0.582	0.574		0.503	0.559	0.656	0.554	0.551	0.550
0.56	0.619	0.608	0.599		0.587	0.583	0.579	0.576	0.574	0.572
0.58	0.648	0.635	0.626		0.612	0.607	0.603	0.599	0.596	0.594
0 60	0.676	0.663	0.653	0 644	0.637	0.631	0.627	0.623	0.620	0.617
0 61	0.691	0.678	0.667	0 657	0.650	0.644	0.639	0.035	0.631	0.628
0.62	0.706	0.692	0.680	0 671	0.663	0.657	0.651	0.047	0.643	0.640
0.63	0.722	0.707	0.694	0.684	0.676	0.669	-0.664	0.659	0.655	0.652
0.64	0.738	0.722	0.709	0 698	0.670	0.683	0.677	0.672	0.667	0.604
0.65	0.754	0.737	0.724	0.712	0.703	0.696	0.689	0.684	0.680	0:676
0.66	0.771	0.753	0.738	0.727	0.717	0.709	0.703	0.697	0.692	0.688
0.67	0.787	0.769	0.754	0.742	0.731	0.723	0.716	0.710	0.705	0.701
0.68	0.804	0.785	0.769	0.757	0.746	0.737	0.729	0.723	0.718	0.713
0.69	0.822	0.804	0.785	0.772	0.761	0.751	0.743	0.737	0.731	0.726

•El cuadro de la función de flujo variado para pendientes positivas F(u, M) es reproducido de Ven Te Chow, Integrating the equation of gradually varied flow, Proceedings, American Society of Civil Engineers, Vol. 81, paper no. 838, pp. 1-32, Noviembre, 1955. El cuadro de la función de flujo variado para pendientes negativas $F(u, M) = S_0$ es reproducido de la terminada discusión del sutor de ese paper en el Proceedings, col. 83, Journal of Hildraulics Division, no. HY1, paper no. 1177, pp. 9-22. Febrero, 1957. 41

X	2.2	2.4	2.6	2.8	3.0	3.2	3.4	3.6	3.8	4.0
0.70 0.71 0.72 0.73 0.74	0.840 0.858 0.878 0.898 0.918	0.819 0.836 0.855 0.855 0.874 0.892	0.802 0.819 0.819 0.836 0.854 0.858	0.787 0.804 0.820 0.820 0.817 0.854	0.776 0.791 0.807 0.823 0.840	0.766 0.781 0.796 0.611 0.827	0.757 0.772 0.786 0.802 0.817	0.750 0.764 0.779 0.793 0.808	0.744 0.758 0.772 0.786 0.800	0.739 0.752 0.766 0.780 0.794
0.75 0.76 0.77 0.78 0.79	0.940 0.961 0.985 1.007 1.031	0.913 0.933 0.954 0.978 0.998	0.890 0.909 0.930 0.950 0.971	0 872 0 800 0 909 0.929 0.949	0.857 0 874 0.892 0.911 0.930	0.844 0 861 0.878 0.896 0.914	0.833 0.849 0.866 0.833 0.901	0.823 0.839 0.855 0.872 0.889	0.815 0.830 0.846 0.862 0.879	0.808 0.823 0.838 0.854 0.854 0.870
0.80 0.81 0.82 0.83 0.84	1.056 1.083 1.110 1.139 1.171	1.022 1.046 1.072 1.099 1.129	0.994 1.017 1.041 1.067 1.094	0.970 0.992 1.015 1.039 1.064	0.950 0.971 0.993 1.016 1.040	0.934 0.954 0.974 0.995 1.019	0.919 0.938 0.958 0.979 1.001	0.907 0.925 0.945 0.965 0.985	0.896 0.914 0.932 0.052 0.972	0 887 0 904 0 922 0 940 0 940 0 960
0.85 0.86 0.87 0.88 0.89	1.201 1.238 1.272 1.314 1.357	1.167 1.193 1.223 1.262 1.302	1.121 1.153 1.182 1.228 1.255	1.091 1.119 1.149 1.181 1.216	1.065 1.092 1.120 1.151 1.183	1.043 1.008 1.095 1.124 1.155	1,024 1.048 1.074 1.101 1.131	1.007 1.031 1.055 1.081 1.110	0.993 1.015 1.039 1.084 1.091	0.980 1.002 1.025 1.049 1.075
0.90 0.91 0.92 0.93 0.94	1.401 1.452 1.505 1.564 1.645	1 343 1 389 1 438 1 493 1 568	1.294 1.338 1.351 1.435 1.504	1.253 1.254 1.340 1.391 1.449	1,218 1,257 1,300 1,348 1,403	1,189 1,225 1,266 1,311 1,363	1.163 1.197 1.236 1.279 1.329	1.140 1.173 1.210 1.251 1.297	1.120 1.152 1.187 1.226 1.270	1 103 1,133 1,166 1,204 1,246
0.950 0.960 0.970 0.975 0.980	1.737 1.833 1.969 2.055 2.164	1.652 1.741 1.866 1.945 2.045	1.582 1.665 1.780 1.853 1.916	1.518 1.601 1.707 1.773 1.855	1 467 1.543 1.644 1.707 1.783	1,423 1,497 1,590 1,649 1,720	1.385 1.454 1.543 1.598 1.660	1,352 1,417 1,501 1,501 1,511	1.322 1.385 1.464 1.514 1.575	1.296 1.355 1.431 1.479 1.536
0.985 0.990 0.995 0.999 1.000	2.294 2.477 2.702 3.523	2.165 2.333 2.621 3.292	2.056 2.212 2.478 3.097	1.959 2.100 2.355 2.931	1,880 2.017 2.250 2.788	1.812 1.940 2.159 2.663	1.752 1.873 1.079 2.554	1.69 1.811 2.003 2.457	1 052 1.761 1 945 2 370 =	1:610 1:714 1:889 2:203
1.001 1.005 1.010 1.015 1.020	1.317 2.587 2.273 2.090 1.961	2.931 2.266 1.977 1.807 1.711	2.640 2.022 1.757 1.602 1.493	2.309 1.818 1.572 1.428 1.327	2,184 1,649 1,419 1,296 1,191	2.008 1.506 1.291 1.166 1.078	1.856 1.384 1.182 1.065 0.982	1.725 1.279 1.089 0.978 0.900	1.610 1.188 1.007 0.902 0.828	1 508 1 107 0 936 0 \$16 0.766
1.03 1.04 1.05 1.06 1.07	1,779 1.651 1.552 1.472 1.404	1.531 1.410 1.334 1.259 1.195	1 340 1.232 1.150 1 082 1.026	1.186 1.086 1.010 0.948 0.896	1.060 0.907 0.896 0.838 0.790	0.955 0.868 0.802 0.748 0.703	0.866 0.785 0.723 0.672 0.630	0.700 0.714 0.656 0.605 0.605	0.725 0.653 0.598 0.553 0.516	0.668 0.600 0.548 0.506 0.471
1.08 1.09 1.10 1.11 1.12	1.346 1.295 1.250 1.209 1.172	1 135 1 085 1.050 1.014 0.951	0 978 0 935 0 897 0 861 0 843	0.851 0.812 0.777 0.740 0.740 0.718	0.749 0.713 0.681 0.652 0.626	0.663 0.631 0.601 0.575 0.551	0 395 0.564 0.536 0.511 0.488	0 535 0 506 0 480 0 437 0:436	0 485 9 457 0 433 0 411 0 392	0.441 0.415 0.392 0.372 0.354

La función del flujo tariado para pendientes positivas, F(u, N). (Continuación)

N	2.2	2.4	2.0	2.8	3.0	3.2	3.4	3.6	3.8	4.0
1.13 1.14 1.15 1.16 1.17	1.138 1.107 1.078 1.052 1.027	0.950 0.921 6,892 0.870 0.850	0 805 0 780 0.756 0.734 0.713	0 692 0 649 0 647 0 627 0 627 0 608	0 602 0 581 0.561 0.542 0.525	0 529 0 509 0 490 0 473 0 458	0.468 0.432 0.432 0.417 0.402	0.417 0.400 0.384 0.369 0.356	0.374 0.358 0.343 0.320 0.317	0 337 0 322 0 305 0 295 0 283
1.18 1.19 1.20 1.22 1.22 1.24	1.003 0.981 0.960 0.922 0.887	0.825 0.810 0.787 0.755 0.725	0.694 0.676 0.659 0.628 0.600	0,591 0,574 0,559 0,531 0,505	0.509 0.49+ 0.480 0.454 0.431	0.443 0.429 0.416 0.392 0.371	0.389 0.375 0.363 0.341 0.322	0.343 0.331 0.320 0.299 0.281	0.305 0.294 0.283 0.264 0.248	0.272 0.262 0.252 0.233 0.219
1.20 1.28 1.30 1.32 1.34	0.855 0.827 0.500 0.775 0.752	0 692 0.666 0.644 0 625 0 605	0.874 0.551 0.530 0.510 0.492	0.482 0.461 0.442 0.424 0.424	0.410 0.391 0.373 0.357 0.342	0 351 0.334 0.318 0.304 0.290	0.304 0.285 0.274 0.260 0.248	0.265 0.250 0.237 0.225 0.214	0.233 0.219 0.207 0.106 0.185	0.205 0.193 0.151 0.171 0.162
1 36 1 38 1 40 1.42 1.44	0 731 0 711 0 692 0.674 0 658	0.588 0.567 0.518 0.533 0.517	0,475 0,459 0,444 0,431 0,417	0,393 0.378 0 365 0 353 0.341	0.329 0.316 0.304 0.203 0.282	0.278 0.260 0.258 0.246 0.236	0.237 0.226 0.217 0.208 0.199	0.204 0.194 0.185 0.177 0.169	0.170 0.167 0.159 0.152 0.145	0.153 0.145 0.138 0.131 0.125
1,46 1,48 1,50 1,55 1,60	0.642 0.627 0.613 0.580 0.551	0.505 0.493 0.480 0.451 0.451	0.405 0.394 0.383 0.358 0.335	0.330 0.320 0.310 0.289 0.269	0.273 0 263 0.255 0.235 0 235 0 218	0.227 0.219 0.211 0.191 0.191	0.191 0.184 0:177 0.161 0.118	0.162 0.150 0.149 0.135 0.123	0,139 0.133 0.127 0.114 0.103	0.119 0.113 0.108 0.097 0.087
1.65 1.70 1.75 1.80 1.85	0.525 0.501 0.490 0.460 0.442	0.402 0.381 0.362 0.349 0.332	0.316 0.298 0.282 0.267 0.254	0.251 0.238 0.222 0.209 0.198	0.203 0.189 0.177 0.166 0.154	0.165 0.153 0.143 0.133 0.125	0.130 0.125 0.116 0.108 0.100	0,113 0,103 0,093 0,088 0,082	0.094 0.086 0.079 0.072 0.067	0.079 0.072 0.065 0.060 0.055
1.90 1.95 2.00 2.10 2.20	0,425 0,409 0,395 0,369 0,369 0,346	0.315 0.304 0.292 0.273 0.253	0.212 0.231 0.221 0.202 0.186	0.188 0.178 0.169 0.154 0.141	0.147 0.139 0.132 0.119 0.107	0.117 0.110 0.101 0.093 0.083	0.091 0.088 0.082 0.073 0.065	0.076 0.070 0.066 0.058 0.051	0.062 0.057 0.053 0.046 0.040	0.050 0.046 0.043 0.037 0.032
2.3 2.4 2.5 2.6 2.7	0 326 0:308 0.292 0.277 0.264	0 235 0 220 0 207 0 197 0 188	0.173 0.160 0.150 0.140 0.131	0.129 0.119 0.110 0.102 0.102 0.095	0 098 0 089 0 052 0 076 0 070	0,075 0.068 0.062 0.037 0.037	0.058 0.052 0.047 0.043 0.039	0.045 0.040 0.036 0.033 0.029	0.035 0.031 0.028 0.025 0.022	0.025 0.024 0.022 0.019 0.017
2.8 2.9 3.0 3.5 4.0	0.252 0.241 0.230 0.190 0.161	0.178 0.166 0.159 0.126 0.126 0.104	0.124 0.117 0.110 0.083 0.069	0.089 0.083 0.078 0.059 0.046	0 (165 0 060 0 030 0 041 0 031	0.048 0.044 0.041 0.029 0.022	0.036 0.033 0.030 0.021 0.015	Q.027 0.024 0.022 0.015 0.010	0 020 0.018 0.017 0.011 0.007	0.015 0.014 0 012 0.008 0.005
4.5 5.0 6.0 7.0 8.0	0.139 0.122 0.098 0.081 0.069	0.087 0.076 0.060 0.048 0.048	0.057 0.018 0.036 0.028 0.028	0.037 0.031 0.022 0.017 0.013	0.025 0.020 0.014 0.010 0.008	0.017 0.013 0.009 0.006 0.005	0.011 0.009 0.006 0.004 0.003	0.008 0.006 0.004 0.002 0.002	0.005 0.004 0.002 0.002 0.001	0.004 0.003 0.002 0.001 0.001
9.0 10.0 20.0	0.060 0.053 0.021	0.034 0.028 0.018	0.019 0 016 0.011	0.011 0.009 0.005	0.006 0.005 0.002	0.004 0.003 0.001	0.002 0.002 0.001	0.001 0.001 0.000	0.001 0.001 0.000	200,0 0.000 0.000

La función del flujo variado para pendientes positivas, F(u, N). (Continuación)

2	4.2	4.6	5.0	5.4	5.8	6.2	6.6	7.0	7.4	7.8
0.00 0.02 0.04 0.06 0.08	0,000 0.020 0.040 0.060 0.060 0.080	0.000 0.020 0.040 0.060 0.080	0.000 0.020 0.040 0.060 0.060 0.080	0.000 0.020 0.040 0.060 0.060	0.000 0.020 0.040 0.060 0.060 0.080	0.000 0.020 0.040 0.060 0.060 0.060	0.000 0.020 0.040 0.060 0.060 0.080	0.000 0.020 0.040 0.050 0.050	0.000 0.020 0.040 0.060 0.080	0.000 0.020 0.040 0.060 0.080
0.10 0.12 0.14 0.16 0.18	0.100 0.120 0.140 0.160 0.180	0 100 0 120 0 140 0 160 0 180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.180	0,100 0.120 0.140 0.160 0.160 0.180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.160 0.180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.160 0.180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.180
0.20 0.22 0.24 0.26 0.28	0.200 0.220 0.240 0.260 0.260 0.280	0.200 0.220 0.240 0.260 0.280	0.200 0.220 0.240 0.260 0.260 0.280	0.200 0:220 0.240 0.260 0.280	0.200 0.220 0.240 0.260 0.280	0.200 0.220 0.240 0.260 0.280	0.200 0.220 0.240 0.260 0.280	0.200 0.220 0.240 0.260 0.250	0.200 0.220 0.240 0.260 0.280	0.200 0.220 0.240 0.260 0.280
0.30 0.32 0.34 0.36 0.38	0,300 0,321 0,341 0,361 0,361	0.300 0.320 0.340 0.361 0.381	0.300 0.320 0.340 0.360 0.381	0,300 0,320 0,340 0,360 0,360	0,300 0,320 0,340 0,360 0,380	0.300 0,320 0.340 0.360 0.380	0.300 0.320 0.340 0.360 0.380	0.300 0.320 0.340 0.360 0.360 0.360	0.300 0.320 0.340 0.360 0.380 0.380	0.300 0.320 0.340 0.360 0.380
0,40 0,42 0,44 0,46 0,48	0.402 0.422 0.443 0.463 0.463 0.484	0.401 0.421 0.442 0.462 0.483	0.401 0.421 0.441 0.462 0.482	0,400 0,421 0,441 0,461 0,481	0.400 0.420 0.411 0.461 0.481	0.400 0.420 0.441 0.451 0.481	0,400 0,420 0,440 0,460 0,480	0.400 0.420 0.440 0.460 0.480	0,400 0,420 0,440 0,460 0,480	0.400 0.420 0.440 0.460 0.480
0,50 0,52 0,54 0,56 0,58	0.505 0.527 0.548 0.570 0.592	0 504 0.525 0.546 0.567 0.589	0.503 0.523 0.544 0.565 0.587	0.502 0.522 0.543 0.564 0.585	0.501 0.522 0.542 0.563 0.583	0.501 0.521 0.543 0.562 0.583	0.501 0.521 0.541 0.362 0.582	0.500 0.521 0.541 0.561 0.582	0.500 0.520 0.541 0.541 0.541 0.541	0.500 0.520 0.541 0.561 0.581
0.60 0.61 0.62 0.63 0.64	0.614 0.626 0.637 0.649 0.661	0.611 0.622 0.633 0.644 0.656	0,608 0,619 0,630 0,641 0,652	0.606 0.617 0.628 0.638 0.649	0.605 0.615 0.626 0.636 0.647	0.604 0.614 0.625 0.635 0.646	0.603 0.613 0.624 0.634 0.645	0.602 0.612 0.623 0.633 0.633 0.644	0 602 0 612 0 622 0 632 0 643	0 601 0.611 0 622 0.632 0.642
0.65 0.66 0.67 0.68 0.69	0.673 0.685 0.697 0.709 0.722	0.667 0.679 0.691 0.703 0.715	0.663 0.675 0.686 0.698 0.710	0.660 0.672 0.683 0.694 0.705	0.658 0.669 0.680 0.691 0.703	0.656 0.667 0.678 0.689 0.700	0 635 0.666 0.676 0.687 0.698	0.654 0.665 0.675 0.686 0.696	0.653 0.664 0.674 0.685 0.695	0.653 0 663 0 673 0.684 0.694
0.70 0.71 0.72 0.73 0.74	0.735 0.748 0 761 0 774 0 788	0.727 0.740 0 752 0 765 0.779	0.723 0.734 0.746 0.759 0.771	0.717 0.729 0.741 0.733 0.766	0.714 0.726 0.737 0.749 0.761	0.712 0.723 0.734 0.746 0.757	0.710 0.721 0.732 0.743 0.754	0.708 0.719 0.730 0.741 0.752	0.706 0.717 0.728 0.739 0.750	0.705 0.716 0.727 0.737 0.748
0.75 0 76 0 77 0 78 0 79	0 802 0 517 0 511 0 517 0 517 0.862	0 792 0 806 0 820 0 834 0 849	0 784 0 795 0 811 0 325 0 539	0.778 0 791 0.804 0 817 0.831	0.773 0.786 0.798 0.811 0.824	0.769 0.782 0.794 0.806 0.819	0.766 0.778 0.790 0.802 0.815	0.763 0.775 0.787 0.799 0.811	0.781 0.773 0.784 0.796 0.808	0.759 0.771 0.782 0.794 0.805
•	1.121	C44	5							

La función del flujo variado para pendientes positivas, F(u, N). (Continuación)

44

~	4.2	4.6	5.0	5.4.	5.8-	6.2	6.6	7.0	. 7.4	7.8
0.80 0.81 0.82 0.83 0.83	0.878 0.895 0.913 0.931 0.949	0.865 0.861 C.897 0.914 0.932	0.554 0.869 0.855 0.901 0.918	0.815 0.850 0.875 0.390 0.900	0 838 0 852 0 866 0 881 0 897	0 532 0 516 0 560 0 560 0 574 0 599	() \$28 0 \$41 0 854 0 865 0 865 0 865	6 823 1 Sib 0 350 0 863 0 863	U 820 6 833 0 846 0 859 0 859 0 872	0 818 6 830 0 842 0 855 0 868
0.85	0.969	0.950	0.935	0.923	0,912	0.905	0.895	0 891	0 887	0 882
0.86	0.990	0.970	0.954	0.940	0,930	0.921	0.913	0.906	0.901	0.996
0.87	1.012	0.990	0.973	0.559	0,947	0.937	0.929	0.922	0.916	0.911
0.86	1.035	1.012	0.994	0.978	0,966	0.955	0.946	0.938	0.932	0.927
0.69	1.060	1.035	1.015	0.999	0,986	0.974	0.964	0.956	0.949	0.943
0.90	1 087	1.060	1.039	1.021	1.007	0,994	0.984	0.974	0.967	0.960
0.91	1 116	1.088	1.064	1.045	1.029	1,016	1 003	0.993	0.986	0.979
0.92	1.148	1.117	1.092	1.072	1.034	1,039	1 027	1.010	1.006	0.999
0.93	1 181	1.151	1.123	1.101	1.081	1,065	1.050	1.010	1.029	1.021
0.93	1.225	1.188	1.138	1.134	1.113	1,095	1.080	1.060	1.054	1.044
0 930 0 900 0 970 0 975 0 980	$\begin{array}{c}1&272\\1&329\\1.402\\1.447\\1.502\end{array}$	1 232 1 285 1 351 1 393 1 443	1,199 1.248 1.310 1.348 1.395	$\begin{array}{r} 1.172 \\ 1.217 \\ 1.275 \\ 1.311 \\ 1.354 \end{array}$	1 . 148 1 . 188 1 . 246 1 . 280 1 . 339	1,128 1,167 1,319 1,250 1,286	1.111 1.149 1.197 1.227 1.263	1.097 1.133 1.179 1.207 1.241	1.084 1.119 1.162 1.190 1.221	1.073 1.106 1.148 1.173 1.204
0.985 0.990 0.995 0.999 1.000	1.573 1.671 1.838 2.223	1.508 1.598 1.751 2.102	1.454 1.537 1.678 2.002	1.409 1.487 1.617 1.917	1.372 1.444 1.565 1.615	1.337 1.404 1.519 1.780	1.309 1.373 1.479 1.725	1.284 1.344 1.451 1.678	1,203 1,319 1,416 1,635	1,243 1 297 1,388 1,596
1.001	1.417	1.264	1.138	1.033	0.951	0.870	0 803	0.746	0.697	0 051
1.005	1.030	0.915	0.817	0.737	0.609	0.012	0.553	0.526	0.481	0.447
1.010	0.873	0.766	0.661	0.610	0.551	0.502	0.459	0.422	0.389	0.360
1.015	0.778	0.080	0.602	0.537	0.483	0.440	0.399	0.366	0.336	0.310
1.02	0.711	0.620	0.540	0.486	0.436	0.394	0.358	0.327	0.300	0.276
1.03	0.618	0.535	0.469	0.415	0.370	0,333	0.300	0.272	0.249	0.228
1.04	0.554	0.477	0.115	0.363	0.324	0,290	0.262	0.236	0.214	0.195
1.05	0.504	0.432	0.374	0.328	0.289	0,259	0.231	0.208	0.189	0.174
1.06	0.464	0.396	0.342	0.298	0.262	0,233	0.209	0.187	0.170	0.154
1.07	0.431	0.300	0.315	0.273	0.239	0,212	0.191	0.168	0.151	0.136
1.08	0.403	0.341	0.292	0.252	0.220	0.194	0.172	0.153	0,137	0.123
1.09	0.379	0.319	0.272	0.234	0.204	0.179	0.158	0.140	0,125	0.112
1.10	0.357	0.299	0.254	0.218	0.189	0.165	0.146	0.129	0,114	0.102
1.11	0.338	0.282	0.239	0.204	0.176	0.154	0.135	0.119	0,105	0.094
1.12	0.321	0.267	0.225	0.192	0.165	0.143	0.125	0.110	0,097	0.086
1.13	0.305	0.253	0.212	0.181	0,155	0.135	0,117	0.102	0.090	0.080
1.14	0.291	0.210	0.201	0.170	0.146	0.126	0,109	0.093	0.084	0.074
1.15	0.278	0.229	0.191	0.161	0.137	0.118	0,102	0.089	0.078	0.068
1.16	0.266	0.218	0.161	0.153	0.130	0.111	0,096	0.084	0.072	0.064
1.17	0.255	0.208	0.173	0.145	0.123	0.105	0,090	0.078	0.068	0.000
1.18	0.244	0,199	0.165	0.138	0,116	0,099	0.085	0.073	0.003	0.035
1.19	0.235	0,191	0.157	0.131	0,110	0.094	0.080	0.068	0.059	0.051
1.20	0.226	0,183	0.150	0.215	0,105	0.088	0.076	0.064	0.056	0.048
1.22	0.209	0,168	0.138	0.114	0,095	0.080	0.068	0.057	0.049	0.042
1.24	0.195	0,156	0.138	0.104	0,086	0.072	0.060	0.051	0.044	0.038

La función del flujo variado para pendientes positivas, F(u, N) (continuación)

X	4.2	4.6	5.0	5.4	5.8	6.2	6.6	7.0	-7.4	7.8
1.26 1.28 1.30 1.32 1.34	0.182 0.170 0.160 0.150 0.150 0.142	0.145 0.135 0.126 0.118 0.118 0.110	0.117 0.108 0.100 0.093 0.093	9.095 0.088 0.081 0.075 0.069	0.079 0.072 0.068 0.061 0.056	0.065 0.050 0.054 6.050 0.045	0.055 0.050 0.045 0.041 0.041 0.037	0.046 0.041 0.037 0.034 0.030	0.039 0.035 0.031 0.028 0.025	0.033 0.030 0.026 0.024 0.021
1.36 1.38 1.40 1.42 1.44	0.134 0.127 0.120 0.114 0.108	0.103 0.097 0.092 0.087 0.082	0.061 0.076 0.071 0.067 0.063	0.084 0.060 0.058 0.052 0.052	0.052 0.048 0.044 0.041 0.038	0.042 0.038 0.036 0.033 0.033	0.034 0.032 0.028 0.029 0.024	0.028 0.026 0.023 0.021 0.019	0.023 0.021 0.019 0.017 0.016	0.019 0.017 0.016 0.014 0.013
1.46 1.48 1.50 1.58 1.60	0.103 0.098 0.093 0.083 0.083	0.077 0.073 0.069 0.061 0.054	0.059 0.055 0.053 0.046 0.046	0,048 0.043 0.040 0.035 0.035 0.030	0.034 0.033 0.031 0.026 0.023	0.028 0.028 0.024 0.020 0.020 0.017	0.022 0.021 0.020 0.016 0.016 0.013	0.018 0.017 0.015 0.012 0.012	0.014 0.013 0.012 0.010 0.005	0.012 0.010 0.009 0.008 0.008
1.65 1.70 1.75 1.80 1.85	0.067 0.060 0.054 0.049 0.045	0.048 0.043 0.038 0.034 0.034	0.035 0.031 0.027 0.024 0.023	0.036 0.023 0.020 0.017 0.015	0.019 0.016 0.014 0.012 0.011	0.014 0.012 0.010 0.009 0.009	0.011 0.009 0.008 0.007 0.006	0.008 0.007 0.006 0.003 0.004	0.006 0.005 0.004 0.004 0.004	0.005 0.004 0.003 0.003 0.002
1.90 1.95 2.00 2.10 2.20	0.041 0 038 0 035 0 030 0 025	0.025 0.025 0.025 0.023 0.019 0.016	0.020 0 018 0.016 0.013 0 011	0.014 0.012 0.011 0.009 0.007	0.010 0.008 0.007 0.005 0.005	0.007 0.006 0.005 0.004 0.004	0.005 0.004 0.004 0.003 0.002	0.004 0.003 0.003 0.002 0.002	0.003 0.002 0.002 0.001 0.001 0.001	0.002 0.002 0.001 0.001 0.001
23 2.4 2.5 2.6 2.7	0.022 0.019 0.017 0.015 0.013	0.014 0.012 0.010 0.009 0.006	0.009 0.008 0.006 0.005 0.005	0.006 0.005 0.004 0.003 0.003	0.004 0.003 0.003 0.004 0.004	0.003 0.002 0.002 0.001 0.001	0.002 0.001 0.001 0.001 0.001	0.001 0.001 0.001 0.001 0.001	0.001 0.001 0.000 0.000 0.000	0.001 0.001 0.000 0.000 0.000
2.9 3.0 3.5 4.0	0.012 0.009 0.009 0.005 0.004	0.002 0.005 0.003 0.003 0.002	0.004 0.004 0.003 0.002 0.002	0.002	0:001 0.001 0.001 0.001 0.000	0.001 0.001 0.001 0.000 0.000	0.000 0.000 0.000 0.000 0.000	0.000	0.000 0.000 0.000 0.000 0.000	0.000 0.000 0.000 0.000 0.000
5.0 6.0 7.0 8.0	0.001 0.001 0.001 0.000	0.001 0.000 0.000 0.000	0.000 0.000 0.000 0.000	0.000 0.000 0.000 0.000	0.000 0.000 0.000 0.000	0.000 0.000 0.000 0.000 0.000	0.000	0.000	0.000	0.000 0.000 0.000 0.000
10.0 20.0	0.000	0.000	U.000 0.000	0.000	0.000	0.000	0.000	0.000	0.000	0.000

La función del flujo variado para pendientes positivas, F(u, N) (continuación)

$\underline{\times}$	8.2	8.6	9.0	9.4	9.8
0.00 0.02 0.04 0.06 0.08	0.000 0.020 0.040 0.060 0.080	0.000. 0.020 0.040 0.060 0.080	0 000 0 020 0 040 0 060 0 060 0 080	0.000 0.020 0.040 0.060 0.080	0 000 0 020 0 040 0 040 0 060 0 080
0,10 0,12 0,14 0,16 0,18	0,100 0,120 0,140 0,160 0,180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.180	0 100 0.120 0.140 0.160 0.180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.180
0.20 0.22 0.24 0.26 0.28	0.200 0.220 0.240 0.260 0.260 0.280	0.200 0.220 0.240 0.260 0.280	0.200 0.220 0 240 0 260 0.280	0.200 0.220 0.240 0.260 0.280	0,200 0,220 0,240 0,260 0,280
0.30 0.32 0.34 0.36 0.38	0.300 0.320 0.340 0.360 0.380	0.300 0.320 0.340 0.360 0.380	0.300 0.320 0.340 0.360 0.380	0.300 0.320 0.340 0.360 0.350	0.300 7 0.320 0.340 0.360 0.380
0.40 0.42 0.44 0.46 0.48	0,400 0,420 0,440 0,460 0,480	0.400 0.420 0.440 0.460 0.460	0.400 0.420 0.440 0.460 0.460	0,400 0,420 0,440 0,400 0,400 0,480	0,400 0,420 0,440 0,460 0,460 0,480
0.30 0.53 0.54 0.56 0.55	0.500 0.520 0.540 0.561 0.581	0.500 0.520 0.540 0.560 0.581	0.500 0.520 0.540 0.500 0.580	0.500 0.520 0.540 0.560 0.560 0.580	0.300 0.520 0.510 0.560 0.580
0.60 0.61 0.62 0.63 0.64	0.601 0.611 0.621 0.632 0.642	0.601 0.611 0.621 0.631 0.641	0.601 0.611 0.621 0.631 0.631	0.600 0.611 0.621 0.631 0.641	0,600 0.610 0.621 0.631 0.641
0.65 0.66 0.67 0.68 0.69	0.652 0.662 0.673 0.683 0.694	0.052 0.662 0.672 0.683 0.693	0.651 0.062 0.672 0.682 0.602	0.851 0.661 0.672 0.682 0.692	0.651 0.661 0.671 0.681 0.681 0.692
0.70 0.71 0.72 0.73 0.74	0.704 0.715 0.726 0.736 0.736 0.747	0.704 0.714 0.725 0.735 0.746	0.703 0.713 0.724 0.734 0.734 0.745	0.702 0.713 0.723 0.734 0.744	0.702 0.712 0.723 0.733 0.733 0.744
0.75 0.76 0.77 0.78 0.79	0.758 0.769 0.780 0.792 0.804	0.757 0.768 0.779 0.790 0.802	0.756 0.767 0.778 0.789 0.800	0.755 0.766 0.777 0.788 0.799	0.754 0.765 0.776 0.787 0.798

. La función del flujo variado para pendientes positivas, F(u, N) (Continuación)

X	8.2	8.6	9.0	9.4	9.8
0.80	0.815	0.813	0.811	0.810	0.809
0.81	0.827	0.825	0.823	0.822	0.820
0.82	0.839	0.837	0.835	0.833	0.831
0.83	0.852	0.849	0.847	0.845	0.844
0.84	0.865	0.862	0.860	0.858	0.856
0.85	0.878	0.875	0.873	0.870	0.868
0.86	0.892	0.889	0.886	0.883	0.881
0.87	0.907	0.903	0.900	0.897	0.894
0.88	0.921	0.918	0.914	0.911	0.908
0.89	0.937	0.933	0.929	0.925	0.922
0.90	0.954	0,940	0,944	0.940	0.937
0.91	0.972	0,967	0.961	0.957	0.953
0.92	0.991	0,986	0.980	0.975	0.970
0.93	1.012	1,006	0.999	0.994	0.989
0.94	1.036	, 1,029	1.022	1.016	1.010
0.950	1.062	1.055	1.047	1.040	1.033
0.960	1.097	1.085	1.074	1.063	1.053
0.970	1.136	1.124	1.112	1.100	1.087
0.975	1.157	1.147	1.134	1.122	1.108
0.980	1.187	1.175	1.160	1.150	1.132
0.985 0.900 0.995 0.999 1.000	1.275 1.363 1.560	1.210 1.260 1.342 1.530	1.196 1.243 1.320 1.500	1.183 1.228 1.302 1.476	1.185 1.208 1.280 1.447
1.001	0.614	0.577	0.546	0.519	0.494
1.005	0.420	0.391	0.368	0.350	0.331
1.010	0.337	0.313	0.294	0.378	0.262
1.015	0.289	0.269	0.255	0.237	0.223
1.020	0.257	0.237	0.221	0.209	0.196
1.03	0.212	0,195	0, 181	0.170	0 159
1.04	0.173	0,165	0, 152	0.143	0 134
1.05	0.158	0,143	0, 132	0.124	0 115
1.06	0.140	0,127	0, 115	0.106	0.098
1.07	0.123	0,112	0, 102	0.094	0.086
1.06	0.111	0.101	0.092	0.084	0.077
1.09	0.101	0.091	0.062	0.075	0.069
1.10	0.092	0.083	0.074	0.067	0.062
1.11	0.084	0.075	0.007	0.060	0.055
1.12	0.077	0.069	0.002	0.055	0.055
1.13 1.14 1.15 1.16 1.17	0.071 0.065 0.061 0.056 0.052	0.063 0.058 0.054 0.050 0.050 0.046	0.056 0.052 0.048 0.045 0.041	0.050 0.046 0.043 0.040 0.036	0.045 0.041 0.038 0.035 0.032
1.18 1.19 1.20 1.22 1.24	0.048 0.043 0.043 0.43 0.43 0.43 0.032	0.042 0.039 0.037 0.012 0.028	0.037 0.034 0.032 0.028 0.028 0.024	0.033 0.030 0.028 0.024 0.021	0.029 0.027 0.025 0.021 0.018

La función del flujo variado para pendientes positivas, F(u, N) (continuación)

~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~~	8.2	B.6	9.0	9.4	9.8
1.26 1.28 1.30 1.32 1.34	0.028 0.025 0.022 0.020 0.020 0.018	0.024 0.021 0.019 0.017 0.015	0 021 0 016 0 016 0 014 0 012	0 018 0 016 0 014 0 012 0 012 0 010	0 016 0 014 0 012 0 010 0 009
1.30 1.38 1.40 1.42 1.44	0.016 0.014 0.013 0.011 0.011	0.013 0.012 0.011 0.009 0.008	0.011 0.010 0.009 0.008 0.008	0.009 0.008 0.007 0.006 0.006	0 008 0 007 0 006 0 005 0 005
1,46 1,48 1,50 1,55 1,60	0 009 0.009 0.008 0 006 0 005	0 008 0:007 0 006 0 005 0:004	0.006 0.005 0.005 0.004 0.003	0.005 0.004 0.004 0.003 0.003	0.004 0.004 0.003 0.003 0.003 0.002
1.65 1.70 1.75 1.80 1.83	0.004 0.003 0.002 0.002 0.002	0.003 0.002 0.002 0.001 0.001 0.001	0.002 0.002 0.002 0.001 0.001	0.002 0.001 0.001 0.001 0.001 0.001	0.001 0.001 0.001 0.001 0.001 0.001
1.90 1.95 2.00 2.10 2.20	0.001 0.001 0.001 0.001 0.000	0.001 0.001 0.001 0.000 0.000	0.001 0.001 0.000 0.000 0.000	0.001 0.000 0.000 0.000 0.000	0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000
2.3 2.4 2.5 2.6 2.7	0.000 0.000 0.000 0.000 0.000	0.000 0.000 0.000 0.000 0.000	0.000 0.000 0.000 0.000 0.000	0.000 0.000 0.000 0.003 0.003	0 000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000

0.000 0.000 0.000 0.000 0.000

0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000

0.000 0.000 0.000

2.8 2.9 3.0 3.5 4.0

4.5 5.0 6.0 7.0 8.0

9.0 10.0 20.0

0.000 0.000 0.000 0.000 0.000

0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000

0.000 0.000 0.000

0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000

0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000

La función del flujo variado, para pendientes positivas, F(u, N) (Continu ación)

0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000

0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000

0.000 0.000 0.000

0.000 0.000 0.000 0.000 0.000

0.000 0.000 0.000 0.000 0.000

0.000

La A	2.0	2.2	2.4	2.6	2.8	3.0	3.2	3.4	3.8	3.8
0.00 0.02 0.04 0.06 0.08	0.000 0.020 0.040 0.060 0.060	0.000 0.020 0.040 0.060 0.060 0.080	0.000 0.020 0.040 0.060 0.080	0.000 0.020 0.040 0.060 0.080	0.000 0.020 0.040 0.060 0.060 0.030	0.000 0.020 0.040 0.060 0.080	0.000 0.020 0.040 0.060 0.060	0,000 0,020 0,040 0,060 0,080	0.000 0.020 0.040 0.060 0.060	0,000 0,020 0,040 0,060 0,060
0.10 0.12 0.14 0.16 0.18	0 099 0 119 0.139 0.158 0.176	0.100 0.119 0.139 0.159 0.179	0.100 0.120 0.140 0.159 0.179	0.100 0.129 0.140 0.160 0.180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.160 0.180	0,100 0,120 0,140 0,160 0,160	0.100 0.120 0.140 0.160 0.180	0.100 0.120 0.140 0.160 0.160 0.180	0:100 0.120 0.140 0.160 0.180	0,100 0,120 0,140 0,160 0,180
0.20 0.22 0.24 0.36 0.28	0.197 0.316 0.234 0.253 0.272	0.198 0.217 0.226 0.255 0.274	0, 199 0,218 0,237 0,250 0,275	0.199 0.219 0.238 0.257 0.276	0.200 0.219 0.239 0.258 0.277	0,200 0,220 0,240 0,259 0,278	0.200 0.220 0.240 0.359 0.278	0.200 0.220 0.210 0.260 0.279	0.200 0.220 0.240 0.260 0.280	0.200 0.220 0.240 0.260 0.280
0.30 0.32 0.34 0.36 0.38	0.291 0.308 0.326 0.344 0.362	0.293 0.311 0.329 0.347 0.355	0.204 0.313 0.331 0.350 0.368	0.295 9.314 0.333 0.352 0.371	0.296 0.316 0.335 0.354 0.373	0.297 0.317 0.337 0.356 0.374	0.298 0.318 0.338 0.357 0.375	0.298 0.318 0.338 0.357 0.376	0.299 0.319 0.339 0.358 0.377	0.299 0.319 0.339 0.358 0.377
0,40 0,42 0,44 0,46 0,46 0,48	0,380 0,397 0 414 0 431 0,447	0.384 0.401 0.419 0.437 0.453	0 387 0 405 0 423 0.440 0.458	0,390 0,407 0,428 0,444 0,461	0,392 0,409 0,429 0,447 0,444	0.393 0.411 0.430 0.449 0.467	0.394 9.113 0.433 0.451 0.459	0.395 0.413 0.433 0.452 0.471	0,306 0,414 0,434 0,453 0,453 0,472	0.396 0.41/ 0.435 0.454 0.454
0 50 0.32 0.54 0.56 0.58	0 483 0 479 0.494 0.569 0.524	U 470 0.485 0.501 0.517 0.533	0.475 0.491 0.507 0.523 0.539	0.479 0.494 0.512 0.528 0.545	0.492 0.499 0.316 0.533 0.550	0.485 0.502 0.520 0.537 0.534	0,487 0.505 0.522 0.540 0.338	0.489 0.507 0.525 0 543 0 561	0,491 0,509 0,527 0 545 0,563	0.492 0.511 0.529 0.547 0.567
0.60 0.61 0.62 0.63 0.64	0.540 0.547 0.554 0.562 0.569	0.548 0.556 0.563 0.571 0.571	0.555 0.563 0.571 0.579 0.588	0.561 0.569 0.578 0.585 0.585 0.592	0.565 0.575 0.583 0.590 0.598	0.571 0.579 0.578 0.595 0.602	0.575 0.551 0.591 0.599 0.607	0.578 0.387 0.595 0.603 0.611	0.581 0.589 0.598 0.607 0.615	0.583 0.392 0.600 0.609 0.609 0.818
0.65 0,65 0.67 0.68 0.69	0.576 0.583 0.590 0.597 0.603	0.585 0.593 0.599 0.607 0.613	0.592 0.600 0.607 0.615 0.621	0.509 0.607 0.614 0.622 0.629	0.606 0.613 0.621 0.628 0.635	0.610 0.618 0.626 0.634 0.641	0.615 0.622 0.631 0.639 0.646	0.619 0.626 0.633 0.643 0.651	0 623 0 639 0 647 0 647	0.826 0.633 0.643 0.643 0.651 0.659
0.70 0.71 0.72 0.73 0.74	0.810 0.617 0.624 0.630 0.637	0.620 0.627 0.634 0.641 0.641 0.648	0,629 0.636 0.643 0.650 0.657	0.637 0.644 0.651 0.659 0.665	0,644 0,651 0,658 0,665 0,672	0.649 0.657 0.664 0.672 0.679	0.654 0.661 0.669 0.677 0.684	0.659 0.666 0.674 0.682 0.689	0.663 0.671 0.679 0.687 0.687	0.667 0.874 0.882 0.691 0.698
0.75 0.76 0.76 0.77 0.75 0.75	0.643 0.849 0.858 0.662 0.665	0 633 0 661 0 661 0 667 0 667 0 667 0 660	0.664 0.670 0.677 0.685 0.685	0.671 0.679 0.083 0.083 0.692 0.695	0 679 0 887 0 693 9 700 0 705	0.686 0.693 0.700 0.707 0.713	0.691 0.699 0.705 0.713 0.719	0.696 0.704 0.711 0.718 0.724	0.701 0.709 0.715 0.723 0.729	0.705 0.713 0.719 0.727 0.733

La función de flujo variado para pendientes negativas,  $F(u, N) = S_a$ 

~	4.0	4.2	· 4.5	5.0	5.5
0.80 0.81 0.82 0.83 0.84	0.746 0.753 0.760 0.766 0.773	0.750 0.757 0.764 0.771 0.778	0.755 0.762 0.76D 0.776 0.783	0.762 0.770 0.777 0.784 0.791	0.768 0.776 0.783 0.790 0.798
0.85 0.86 0.87 0.88 0.89	0.780 0.786 0.793 0.799 0.805	0.784 0.791 0.797 0.803 0.810	0.700 0.797 0.803 0.810 0.816	0.798 0.804 0.811 0.818 0.825	0 805 0 812 0 819 0 826 0 832
0.90 0.91 0.92 0.93 0.94	0 811 0.817 0.823 0.829 0.835	0.816 0.821 0.828 0.833 0.833 0.840	0.822 0.829 0.834 0.840 0.840 0.846	0.831 0.837 0.844 0.850 0.850	0.839 0.845 0.851 0.857 0.354
0.950 0.960 0.970 0.975 0.980	0.840 0.840 0.851 0.854 0.857	0.845 0.861 0.866 0.839 0.801	0.852 0.857 0.863 0.868 0.868 0.868	0.861 0.867 0.972 0.875 0.878	0.869 0.875 0.881 0.383 0.383
0.985 0.990 0.995 1.000 1.005	0.859 0.861 0.861 0.804 0.807 0.870	0.863 0.867 0.869 0.873 0.873 0.874	0.870 0.873 0.876 0.879 0.881	0.850 0.853 0.885 0.887 0.890	0.899 0.891 0.894 0.897 0.897 0.899
1.010 1.015 1.020 1.03 1.04	0.873 0.873 0.877 0.882 0.888	0.878 0.880 0.883 0.883 0.887 0.893	0.884 0.880 0.889 0.893 0.893 0.893	0.893 0.890 0.899 0.992 0.902	0.902 0.904 0.907 0.911 0.916
1.05 1.06 1.07 1.08 1.09	0.892 0.896 0.901 0.905 0.909	0.897 0.901 0.906 0.910 0.914	0.903 • 0.907 • 0.911 0.916 0.920	0.911 0.915 0.919 0.923 0.923 0.927	0.920 0.924 0.928 0.932 0.932 0.938
1.10 1.11 1.12 1.13 1.14	0.913 0.917 0.921 0.925 0.928	0.918 0.921 0.926 0.929 0.933	0.923 0.927 0.931 0.935 0.938	0.031 0.935 0.939 0.943 0.947	0.940 0.941 0.948 0.951 0.954
L.15 L.16 L.17 L.18 L.19	0.932 0.936 0.939 0.043 0.947	0.938 0.941 0.944 0.947 0.950	0.942 0.945 0.948 0.951 0.954	0.950 0.953 0.957 0.960 0.963	0.957 0.960 0.963 0.965 0.968
	0.950 0.953 0.962 0.962 0.962 0.974	0.953 0.957 0.957 0.952 0.971 0.977	0.958 0.964 0.970 0.975 0.981	0.960 0.972 0.977 0.982 0.987	0.970 0.976 0.981 0.986 0.990

La función del flujo variado para pendientes negativas,  $F(u, N) - S_0$ . (Continuación)

5		· · · ·			
	4.0	4.2	4.5	5.0	5.5
0.00	0.000	0.000	0.000	0 000	0 000
0.04	0.040	0 010	0 040	0 040	0 046
0.08	0.080	0.080	0.000	0.080	0 080
0.10	0.100	0.100	0.100	0.100	0 100
0 14	0.140	0.140	0.140	0.140	0.140
0.16 U 18	0.160	0.160	0.160	0.160	0.180
0.20	0.200	0.200	0.200	0.200	0.200
0 21	0.210	0 240	0.210	0.240	0.210
0 26 0 28	0 280	0.260	0.200	0.260	0.280
0 30	0 300	0 300	0.300	0.300	0.300
0 34	0 319	0 340	0.340	0.340	0.340
0.38	0 378	0.379	0.380	0.380	0.380
0.40	0 397	0.398	0.308	0.400	0.400
0.44	C 436	0.437	0.437	0 139	0.110
0.48	0.474	0.475	0.457	0.478	0.470
0.50	0.493	0.494	0.495	0.497	0.498 0.516
0.54	0.531	0.532	0.533	0.536	0 537
0.58	0 567	0.569	0.570	0.574	0.570
0.60	0 585 0 594	0.587	0.589	0.693	0.595
0.62	0 608	0.005	0.007	0.611	0.613
0.64	0 620	0.623	0.625	0.629	0.631
0.63	0 029 0 037	0.632	0.634	0.638	0.040
0.67	0 640	0.649	0.852	0.656	0.659
0.69	0 662	0 605	0.008	0.674	0.677
0.70	0.670	0.673	0.677	0.682	0.686
0.72	0.686	0.689	0.094	0.699	0.703
0.74	0.702	0.703	0.710	0.716	0.720
0.75	0.709	0.712	0.717	0.724	0.728
0.77	0.724	0.727	0.733	0.739	0.744
0.79	0.738	0.742	0.748	0.754	0.760

La función del flujo variado para pendientes negativas,  $F(u, N) - S_0$ . (Continuación)

X	2.0	2.2	2.4	2.6	2.8	3.0	3.2	3.4	3.6	3.8
0.80 0.81 0.82 0.83 0.84	0.674 0.680 0.685 0.692 0.695	0.685 0.691 0.698 0.703 0.709	0.695 0.701 0.707 0.713 0.719	0.703 0.710 0.717 0.722 0.729	0.712 0.719 0.725 0.731 0.737	0.720 0.727 0 733 0.740 0.740	0.720 0.733 0.740 0.746 0.752	0 732 0.739 0.745 0.752 0.758	0 737 0.744 0.751 0.757 0.764	0 741 0.749 0.755 0.762 0.769
0.85 0.86 0.87 0.88 0.89	0.704 0.710 0.715 0.721 0.727	0.715 0.721 0.727 0.733 0.739	0.725 0.731 0.738 0.743 0.749	0.735 0.741 0.747 0.753 0.758	0.744 0.750 0.756 0.762 0.767	0.752 0.758 0.764 0.770 0.776	0.759 0.765 0.771 0.777 0.783	0.765 0.771 0.777 0.783 0.789	0.770 0.777 0.783 0.789 0.795	0.775 0.782 0.788 0.794 0.800
0.90 0.91 0.92 0.93 0.94	0.732 0.738 0.743 0.749 0.754	0.744 0.750 0.754 0.761 0.767	0.754 0.760 0.760 0.772 0.777	0.764 0.770 0.776 0.782 0.787	0.773 0.779 0.785 0.791 0.795	0.781 0.787 0.793 0.799 0.804	0.789 0.795 0.600 0.807 0.813	0.795 0.901 0.907 0.812 0.818	0.801 0.807 0.813 0.818 0.818 0.824	0.807 0.812 0.818 0.823 0.829
0.950 0.960 0.970 0.975 0.960	0.759 0.764 0.770 0.772 0.778	0,772 0,777 0,782 0,785 0,785	0.783 0.788 0.793 0.796 0.798	0.793 0.798 0.803 0.805 0.806	0,801 0.807 0.812 0.814 0.818	0.809 0.815 0.820 0.822 0.822 0.825	0.819 0.824 0.826 0.828 0.830	0,823 0,829 0,834 0,836 0,839	0.829 0.835 0.840 0.843 0.845	0.835 0.841 0.846 0.848 0.851
0.965 0.990 0.995 1.000 1.005	0.777 0.780 0.783 0.785 0.785	0.790 0.793 0.795 0.797 0.799	0.801 0.804 0.806 0.808 0.808 0.810	0.811 0.814 0.816 0.818 0.820	0.820 0.822 0.824 0.826 0.829	0 827 0 830 0 832 0 832 0 934 0 934	0 833 0.837 0.840 0.842 0.842 0 845	0,841 0,844 0 847 0,849 0,852	0.847 0.850 0.753 0.856 0.858	0,853 0,856 0,959 0,542 (/ 864
1.010 1.015 1.020 1.03 1.04	0.790 0.793 0.795 0.800 0.805	0.801 0.804 0.807 0.811 0.816	0.812 0.815 0.818 0.822 0.829	0.822 0.824 0.828 0.832 0.837	0.831 0.833 0.837 0.841 0.846	0.840 0.843 0.845 0.850 0.855	0.847 0.850 0.853 0.857 0.857	0.855 0 858 0 860 0.864 0.870	0.801 0.864 0.866 0.871 0.877	0.867 0.870 0.872 0.877 0.883
1.05 1.06 1.07 1.08 1.09	0.810 0.815 0.819 0.824 0.828	0.821 0.826 0.831 0.836 0.640	0.831 0.837 0.841 0.846 0.851	0.841 0.846 0.851 0.856 0.860	0.851 0.855 0.860 0.865 0.870	0.859 0.864 0.869 0.873 0.877	0.867 0.871 0.876 0.880 0.885	0.874 0.879 0.883 0.857 0.892	0.881 0.885 0.899 0.893 0.893	0.887 0.891 0.895 0.900 0.904
1.10 1.11 1.12 1.13 1.14	0.833 0.837 0.842 0.846 0.851	0.845 0.849 0.854 0.858 0.858 0.861	0.853 0.800 0.864 0.868 0.872	0.865 0.870 0.873 0.878 0.881	0.874 0.878 0.882 0.886 0.890	0.881 0.856 0.891 0.895 0.899	0.890 0.894 0.807 0.902 0.903	0.897 0.900 0.904 0.908 0.912	0.903 0.907 0.910 0.914 0.914 0.918	0.908 0.912 0.916 0.919 0.923
1.15 1.16 1.17 1.18 1.19	0.855 0.859 0.864 0.868 0.872	0.866 -0.870 0.874 0.878 0.862	0.876 0.890 0.884 0.858 0.892	0.896 0.890 0.993 0.997 0.901	0.895 0.899 0.902 0.906 0.910	0,903 0,907 0,911 0,915 0,918	0.910 0.914 0.914 0.921 0.921 0.925	0.916 0.920 0.923 0.927 0.931	0 922 0.926 0.930 0.933 0.933	0.928 0.931 0.934 0.939 0.942
1.20 1.22 1.24 1.26 1.28	0.876 0.530 0.558 0.900 0.906	0.896 0.891 0.896 0.910 0.917	0.896 0.900 0.908 0.919 0.928	0.904 0.909 0.917 0.927 0.934	0.913 0.917 0.925 0.935 0.945	0.921 0.929 0.935 0.942 0.948	0.928 0.932 0.940 0.948 0.954	0.934 0.938 0.945 0.954 0.900	0.940 0.944 0.950 0.960 0.965	0.945 0.949 0.955 0.964 0.970

La función del flujo variado para pendientes negativas,  $F(u, N) - s_0$ . (Continuación)

1	4.0	4.2	- 4.5	5.0	5.5
1.30	0.979	0.978	0.985	0.991	0.994
1.32	0.985	0.985	0.990	0.995	0.997
1.34	0.990	0.992	0.995	0.999	1.001
1.36	0.994	0.996	0.999	1.002	1.005
1.38	0.998	1.000	1.003	1.006	1.008
1.40	1.001	1.004	1.006	1.009	1.011
1.42	1.005	1.008	1.010	1.012	1.014
1.44	1.009	1.013	1.014	1.016	1.018
1.46	1.014	1.016	1.017	1.018	1.018
1.48	1.016	1.019	1.020	1.020	1.020
1.50	1.020	1.021	1.022	1.022	1.022
1.55	1.029	1.029	1.029	1.028	1.028
1.60	1.035	1.035	1.034	1.032	1.030
1.65	1.041	1.040	1.039	1.036	1.034
1.70	1.047	1.046	1.043	1.039	1.037
1.75	1.052	1.051	1.047	1.042	1.039
1.80	1.037	1.055	1.051	1.048	1.041
1.85	1.061	1.059	1.054	1.047	1.043
1.90	1.065	1.060	1.057	1.049	1.045
1.95	1.008	1.064	1.059	1.051	1.046
2.00	1.071	1.068	1.062	1.053	1.047
2.10	1.076	1.071	1.063	1.056	3.049
2.20	1.080	1.073	1.068	1.058	1.050
2.8	1.084	1.079	1.071	1.060	1.051
2.4	1.087	1.081	1.073	1.061	1.052
2.5	1.090	1.083	1.075	1.062	1:053
2.6	1.092	1.085	1.076	1.063	1:054
2.7	1.094	1.087	1.077	1.063	1:054
2.8	1.096	1.088	1.078	1.064	1:054
2.9	1.098	1.089	1.079	1.065	1:055
3.0 3.3 4.0 4.5 3.0	1.099 1.103 1.106 1.108 1.108 1.110	1.090 1.093 1.097 1.098 1.099	1.080 1.082 1.084 1.085 1.085	1.065 1.066 1.067 1.067 1.068	1.055 1.055 1.056 1.056 1.056
6.0 7.0 8.0 9.0 10.0	1,111 1,111 1,111 1,111 1,111 1,111	1,100 1,100 1,100 1,100 1,100	1 085 1,080 1,086 1,086 1,086	1.068 1.066 1.068 1.063 1.063	1.056 1.056 3.056 1.058 1.058

La función del flujo variado para pendientes negativas,  $F(u, N) - S_0$ . (Continuación)

DIFERENCIALES.

CAPITULO

METODOS NUMERICOS DE SOLUCION DE ECUACIONES

4. METODOS NUMERICOS DE SOLUCION DE ECUACIONES DIFERENCIALES.

ECUACION DIFERENCIAL. Es aquella que relaciona dos o más va-riables en términos de derivadas o diferenciales. Para su estudio conviene mencionar las siguientes definiciones acerca de estas ecuaciones:

- a) ECUACION DIFERENCIAL ORDINARIA. Es aqueila en la que existe solamente una variable independiente, por lo tento sus derivadas serán totales.
- b) ECUACION DIFERENCIAL PARCIAL. Es aquella en la que existen dos o más variables independientes, por lo que sus derivadas serán parciales.
- c) ORDEN DE UNA ECUACION DIFERENCIAL. El orden de una ecuación diferencial es el de la derivada de mayor orden que aparece en la ecuación.
- d) GRADO DE UNA ECUACION DIFERENCIAL. Es el grado aigebraico de la derivada de mayor orden que aparece en en la ecuación diferencial.
  - e) ECUACION DIFERENCIAL LINEAL. Una ecuación diferencial es lineal, si en ella no aparecen potencias de la -variable dependiente y sus derivadas, ni productos -de la variable dependiente por sus derivadas o produc tos entre derivadas.

SOLUCION DE UNA ECUACION DIFERENCIAL.

Es une relación funcional que no debe incluir derivadas o integrales de funciones y que verifica idénticamente la ecua - ción diferencial. Por ejemplo, supóngase que la rapidez de variación de "y" con respecto a "x" es proporcional a "y":

$$dy/dx = y$$
  $\frac{1}{2}$ . 1-1

Si usamos una prime para indicar diferenciación, entonces:

Una solución clásica de la ec. anterior será:

En que "a" es una constante arbitraria. Valores diferentes de "a" nos ilevan a una familia de curvas, todas las cuales satisfacen la ecuación diferencial (4.1-1), que implica que en cada punto de la curva el valor de la función y el de su derivada deben de ser iguales. La fig. 4.1-1 muestra 3 miembros de la familia de curvas de la ec. 4.1-3.



F1g. 4.1_1 Tes miembres de la familia de curves representada por la ocuación diferen sei y - y. La condición inicial y(0) = 1, soloccione un miembro particular de la fo Para determinar que curva es la que debe seleccionarse, sará necesario establecer las condiciones para el problema. Por ejemplo, si especificamos, que la solución de la ec. 4.1-3pasa por el punto x = 0, y = 1, tendríamos:

## . y(0) = 1

teniéndose entonces que a  $\pm$  i, y que la curve particular de la familia general de curvas es:

La curva de la ec. 4.1-4 se representa en la fig. 4.1-1. 4.2 METODOS NUMERICOS DE SOLUCION DE ECUACIONES DIFERENCIALES ORDINARIAS.

4.2-1 APROXIMACION NUMERICA Y ERRORES.

APROXIMACION NUMERICA. Este aproximación se debe a que los mé todos, para realizar los cálculos para la soluciones de ecuaciones diferenciales, se auxilian de las computadoras digitales, que al trabajar con un número determinado de clfras, pr<u>p</u> ducen inevitablemente errores.

#### BRRORES.

Dependiendo de la fuente que los produzca, los errores en los que se incurre al utilizar computadoras digitales para resolver problemas, pueden clasificarse en alguno de los siguien-tes tipos:

- Errores inherentes.

- Brrores por truncamiento.

- Errores por redondeo.

4.1-4

Los errores inherentes o errores propios de los datos, son squellos que se producen al leer de algún dispositivo de med<u>i</u> ción un dato para representar alguna magnitud física y son d<u>e</u> bidos a la imprecisión del dispositivo.

Los errores por truncamiento, son aqueilos que se presentan el utilizar series en los cálculos; como por ejemplo las series de las funciones trigonométricas. Estas series tienen un núm<u>e</u> ro infinito de términos y el hacer algún cálculo con ellas, se utiliza un número determinado de términos, truncando los demás. Este tipo de errores se presente también, cuando se -utilizan números irracionales tales como  $\sqrt{2}$ , e, etc.

Por último, los errores por redondeo se deben a la imposibil<u>i</u> dad de manejar en operaciones como multiplicación o división, todos los dígitos resultantes que involucran estas operacio-nes. En este caso, el resultado se redondes o aproxina al número máximo de dígitos con los que se dispone para trabajar.

La magnitud del error generado por alguna de la fuentes men-cionadas anteriormente, se puede medir con ayuda del error absoluto o el error relativo. El error absoluto se define como la diferencia en valor absoluto entre un valor cualquiera "x" y una aproximación a este valor representada por xia

$$e_{B} = [x - x_1]$$

El error relativo de define como el cociente del error absolu to entre el valor "x", tomando en valor absoluto y expresado en por ciento (\$);

$$\mathbf{e}_{\mathbf{r}} = \frac{\mathbf{x} - \mathbf{x}}{\mathbf{x}} 100$$

#### 4.2-2 METODO DE EULER

Es uno de los métodos más antiguos y mejor conocidos de integración numérica de ecuaciones diferenciales, además es un mé todo sencillo para resolver ecuaciones diferenciales de pri-mer orden; pero tiene la desventaja de tener un error por trun camiento relativamente grande.

De la ecuación:

$$y'(x) = f(x,y)$$
 4.2-1

Si integramos a la ec. 4.2-1 entre un punto  $x_i$  y el siguien te  $x_{i-1}$ .

$$\int_{x_{1}}^{x_{1+1}} \gamma(x) dx = \int_{x_{1}}^{x_{1+1}} f(x_{1}, y_{1}) dx + 22$$

integrando el miembro de la izquierda de la ec. 4.2-2 tenemos:

$$4.2-3$$

aplicando integración númerica al miembro de la derecha de La ec. 4.2-3 se obtiene la expresión:

$$f(x,y)dx = h \left[ f(x_1,y_1) + \frac{1}{2} \left( f(x_1,y_1) - f(x_1,y_1) \right) + \frac{1}{2} \left( f(x_1,y_1) - f(x_1,y_1) \right) \right] + 2 - \frac{1}{2}$$

considerando unicamente el primer sumando de la ec. 4.2-4 y sustituyendo en la ec. 4.2-3 tenemos:

$$Y_{i+1} - Y_i = hf(X_i, Y_i)$$

Despejando y1+1

Yi+1 = Yi + hf (Xi, Yi)

1 = 0, 1, 2, ....

La ec. 4.2-6 describe el método de Euler.

4.2-5

4.2-6

4.2-3 METODO DE EULER-GAUSS.

Este método también se le conoce como PREDICTOR-CORRECTOR. -como su nombre implica primero "predecimos" un velor de  $y_{i+1}$ . Después usamos una fórmula diferente para "corregir" este -velor. Pare el predictor usaremos la ecusción del método de Euler:

$$Y_{1+1} = Y_1 + hf(X_{1}, Y_1)$$
 4.2-6

1-0,1,2,....

Fera el corrector se considerarán los 3 primeros sumandos de La expresión 4.2-4:

$$\int_{x_{i+1}}^{x_{i}} f(x_{i}) dx = \mu \left[ f(x_{i}, x_{i}) + \frac{\beta}{2} \left( f(x_{i+1}, x_{i+1}) - f(x_{i}, x_{i}) \right) \right] + \mathcal{L}_{x_{i+1}}^{x_{i+1}}$$

simplificando:

$$f(x,y) dx = \frac{h}{2} \left[ f(x_1, y_1) + f(x_{111}, y_{111}) \right] + e$$

sustituyendo en La ec. 4.2-3:

$$Y_{i+1} - Y_i = \frac{h}{2} \left[ f(X_i, Y_i) + f(X_{i+1}, Y_{i+1}) \right] + C_i$$

De la expresión anterior, despejando  $y_{1-1}$  del primer miem-bro y despreciando el error:

$$I_{i+1} = Y_i + \frac{h}{2} \left[ f(x_i, y_i) + f(x_{i+1}, y_{i+1}) \right]$$
 4.2-7

La fórmula de corrección es la ec. 4.2-7. Obsérvese que esta fórmula es implicita puesto que  $y_{1+1}$  aparece en ambos miembros de la ecuación, siendo el del primer miemdro un nuevo vaior calculado a partir de la fórmula y el del segundo miembro la expresión previa. El problema se resuelve obteniendo el valor de  $y_{1+1}$ , a través del método de Euler, el cual consid<u>e</u> ra solamente como predicción que será sustituido en el miem-- bre dereche de la ec. 4.2-7, con le que se obtendré un nueve velor corregide de  $y_{1+1}$ .

Por Lo tanto, las ecs. 4.2-6 y 4.2-7 definen el método de ---EULER-GAUSS, esto es:

$$Y_{i+1P} = Y_i + hf(X_{i}, Y_i)$$

Yi+1c = Yi + + + [[(xi , Yi) + f (xi+1) Yi+1p]] i=0, 1, 2, .....

4.2-4 LA SERIE DE TAYLOR COMO UNA SOLUCION DE UNA ECUACION -

DIFERENCIAL.

Este método teóricamente suministra una solució para cual--quier ecuación diferencial. Su importancia estriba en que suministra una base para valuar y comparar los métodos que son de un valor práctico más considerable.

Escribimos el desarrollo en serie de Taylor con respecto a e<u>í</u> gun punto  $x_{-=} x_i$  de la solución y(x).

$$f(x) = Y_1 + Y_1(x - x_1) + \frac{Y_1}{2}(x - x_1)^2 + \frac{Y_1}{6}(x - x_1)^3 + \dots + 2 - 6$$

en que yj es la j-ésima derivada de y(x) valuada en  $x = x_i$ . Los valores sucesivos de "x" estan todos a una distancia "h" del valor precedente; esto es,  $x_1 = x_2 + ih$ . Podemos aproximar la solución en el siguiente punto  $x_{i-1}$  -sustituyendo  $x_{i+1}$  por x en 4.2-8.

$$Y_{i+1} = Y_i + hY_i + \frac{h}{2}Y_i'' + \frac{h}{6}Y_i''' + \dots$$
 4.2-8

Le aprosimación será mejor mientras más términos se tomen en le serie.

Le solución en serie de Taylor se clasifica como método de un paso porque la determinación de  $y_{1+1}$  requiere solamente la i<u>n</u> formación en un punto precedente  $x_1, y_1$ . 4.2-5 METODOS DE RUNGE-KUTTA.

Los métodos de RUNGE-KUTTA tienen tres propiedades distintivas:

- 1. Son métodos de un paso: pere encontrar necesi-¥1-1tamos la información disponible en el punto precedente, x₁, y₁.
- 2. Coinciden con la SERIE DE TAYLOR hasta los términos h^p, en que p es distinto para los diferentes méto-dos y se denomina el orden del método.
- 3. No requieren la evaluación de ninguna derivada de -f(x,y), sino unicamente de la función f.

Para estudiar Los métodos de RUNGE-KUTTA, considérese la estructura de los métodos de Euler y Euler-Gauss:

> Yi+1 = Y1 + Hf (X19 Yi) EULER 1= 0, 1, 2. ....  $Y_{i+1} = Y_i + \frac{h}{2} [f(X_i, Y_i) + f(X_{i+1}, Y_{i+1})]$

ambos métodos pueden escribirse como:

 $Y_{i+1} = Y_i + h\phi(x_i, y_i)$ 1=0,1,2,...

donde en el método de Euler:

$$\phi(x, y) = f(x, y)$$

y el método de Euler-Gauss:

$$\phi(x, y) = \frac{1}{2} \left[ f(x, y) + f(x+h, y+hy) \right] + 2-5$$

$$h = \frac{1}{2} \left[ f(x, y) + f(x+h, y+h, y) \right] + 2 - 9$$

EULER-GAUSS

a) METODO DE RUNDE-KUTTA DE SEGUNDO ORDEN. Para este método:

 $\phi(x_1, y_1, h) = a_1f(x_1, y_1) + a_2f(x_1 + b_1h, y_1 + b_2h y_1)$ 4.2-10 en que:

$$Y_i = f(x_i, Y_i)$$

y donde:

 $0_1 = 0_2 = 1/2$ 

 $b_1 = b_2 = 1$ 

sustituyendo en la ec. 4.2-10, se obtienen las fórmulas de r<u>e</u> currencia que definen al método de RUNGE-KUTTA de segundo ordem

DONDE :

 $k_i = hf(x_i, y_i)$ 

 $k_2 = hf(x_1 + h_2 Y_1 + hf(x_1 - Y_1))$ 

b) METODO DE RUNGE-KUTTA DE CUARTO ORDEN.

Este método queda definido mediante la siguientes expresiones:

Yi+1=Yi+ + (Ki+2k2+2K3+K4)

1=0,1,2,....

DONOE:

$$k_{12} hf(x_{1}, y_{i})$$
  
 $k_{2} = hf(x_{1} + \frac{1}{2}h + y_{i} + \frac{1}{2}k_{i})$   
 $k_{3} = hf(x_{1} + \frac{1}{2}h + y_{i} + \frac{1}{2}k_{2})$ 

K4= hf(x1+h, Y1+k)

4.2-6 METODO DE MILNE.

Otro método de integración paso a paso, que tiene la ventaja de proporcionar un orden de mrror menor, comparado con los métodos vistos anteriormente, el predictor-corrector de Milne. Este método se basa en la información de cuatro puntos para calcular el siguiente, ver fig. 4.2-1.

Para desarrollarlo se parte de una ec. diferencial de primer orden de la forma:

 $A_i(x) = f(x; \lambda)$ 

4.2-11

4.2-12



Fig. 4.2-1 cuya solución se obtiene integrado:

$$\int Y'(x) dx = \int f(x, y) dx$$

$$Y(x) = \int f(x, y) dx$$

$$4.2-13$$

si desarrollamos f(x,y) en forma de la serie de Taylor en el entorno del punto  $x_0$  considerando solamente a la variable x, se tiene:

si sustituinos la expresión anterior en la ec. 4.2-13, se tig ne:  $\gamma(x) = \int (f(x_0, y_0) + (x - x_0)f'(x_0, y_0) + \frac{(x - x_0)^2}{2}f''(x_0, y_0) + \frac{(x - x_0)^2}{6}f'''(x_0, y_0) + \dots) dx$ 

integrando entre  $x_{-n} = x_0 - nh$  y  $x_n = x_0 + nh$  y simplificando se tiene:  $y(x) \Big|_{x_{-1}}^{x_n} = -\frac{1}{2} n^2 h f(x_{-1}, y_{-1}) + 2n (1 - \frac{n^2}{2}) h f(x_0, y_0) +$ 

+ 
$$\frac{1}{4}$$
  $\pi^{2}hf(x_{1},y_{1}) + (\frac{1}{45} - \frac{1}{36}) \pi^{3}h^{5}f^{(w)}(x_{0},y_{0}) + ....$ 

Después de varios procedimientos se llega a la ecuación pre-dictoria:

$$Y_{1+1P} = Y_{1-3} + \frac{4}{3} h \left[ 2f(X_{1-2}, Y_{1-2}) - f(X_{1-1}, Y_{1-1}) + 2f(X_{1}, Y_{1}) \right]$$
  
$$I = 3, 4, 5 \dots$$
  
$$4.2-15$$

La corrección del valor  $y_{1+1}$  que proporciona esta última ex presión se obtiene integrando la ecuación diferencial de pri-

mer orden, entre 
$$x_{1-1}$$
 y  $x_{1+1}$   

$$\int_{x_{1-1}}^{x_{1+1}} y'(x) dx = \int_{x_{1-1}}^{x_{1+1}} f(x, y) dx$$

$$Y(x) \int_{x_{1-1}}^{x_{1+1}} = \int_{x_{1-1}}^{x_{1+1}} f(x, y) dx$$

a través de la fórmula de Simpson.

$$J_{i+1} - J_{i-1} = \frac{1}{2} \left[ f(x_{i-1}, y_{i-1}) + 4f(x_i, y_i) + f(x_{i+1}, y_{i+1}) \right] + (0) H$$

Por lo que la ecuación correctora queda:

$$Y_{i+ic} = Y_{i-1} + \frac{h}{3} \left[ f(X_{i-1}, Y_{i-L}) + 4f(X_{i}, Y_i) + f(X_{i+1}, Y_{i+1}) \right] 4.2-16$$
  
i = 3.4.5

La desventaja que presenta este método es que requiere de los primeros cuatro puntos de la solución para poder utilizarse, esta limitación guede superarse facilmente utilizando alguno de los métodos vistos anteriormente, en particular la serie de Taylor puede ser usada para obtener la solución de los -primeros puntos, sobre todo si el valor de "h" con el que se trabaje es pequeno, ya que así los puntos estarán cercanos al entorno de  $x_D$  y por lo tanto el error que se comete será -pequeño.

### CAPITULO

APLICACION DE LOS METODOS NUMERICOS AL CALCULO DE PERFILES DE FLUJO GRADUALMENTE VARIADO. 5. APLICACION DE LOS METODOS NUMERICOS AL CALCULO DE PERFILES DE FLUJO GRADUALMENTE VARIADO.

5.1 PLANTEAMIENTO DEL PROBLEMA.

Clasificar y calcular el perfil de flujo que se presenta en el canal de la figura 5.1, el cual conduce un gasto de - -60 m3/seg. con una pendiente de plantilla de 0.008, un coefi_ ciente de rugosidad de Manning de 0.012, un ancho de planti-lla de 7 m y un talud de 2. En este canal, la carga H antes de la compuerta es de 4.92 m y el tirante contracto  $y_{CON}$  -después de la misma es de 0.38 m.





a) CALCULO DEL TIRANTE NORMAL.

Para simplicar los cálculos se usará la ec. 3.1-8 y utilizando las curvas que han sido preparadas para canales de sección trapecial (fig. 3.1-1)

$$\frac{nq}{b^{13}} \frac{0.012 \times 60}{7^{6/3}} = 0.04439$$
esto es,  $AR^{4/3}/b = 0.04489$  y de la fig. 3.1-1, para Z = 2. -se obtiene y_n/b = 0.147, por tanto el tirante normal vale:

 $y_n = 0.47 (7) \pm 1.029 m$ 

b) CALCULO DEL TIRANTE CRITICO.

El tirante crítico se puede cal cular de una manera similar a la del tirante normal, a partir del parámetro.

 $Q/b^{15}/g = 60/7^{25}(\sqrt{9.80}) = 0.1478$ 

De la fig. 3.2-2, para secciones trapeciales se obtiene que y/b = 0.2369, siendo el tirante crítico.

ye = 0.2369 (7) = 1.658 m

c) CALCULO PENDIENTE CRITICA Sc.

Ac = (7 + 2(1.658))1.658 = 17.1039Pc = 7 + 4.4722(1658) = 14.4149Rc²⁵ = 1.1208 Vc = Q/Ac = 60/17.1039 = 3.5080Sc =  $(Vc n/R)^2 = (3.5080(0.012)/1.120)^2 = 0.0014$ Sc = 0.0014 < 0.008

d) CLASIFICACION DEL PERFIL DE FLUJO.

Por tanto el perfil del flujo deberá ser del tipo S3 con tirantes comprendidos  $y_C > y_D > y$  y con un tirante inicial  $y_O < y_D$ , debiéndose iniciar los cálculos hacia aguas abajo.

5.2 SOLUCION DEL PROBLEMA APLICANDO METODOS NUMERICOS. Datos del problema:

 $Q = 60 \text{ m}^2 \text{ seg.}$  So = 0.008 h = 0.012 b = 7 m. Z = 2 La ecuación diferencial que representa el fenómeno es la llamada "ecuación dinámica" y cuya representación más conocida es:

$$dy/dx = (S_0 - S_f)/(1 - F_f^2)$$

Donde:

 $S_{f} = (Q_{n} / AR^{2/3})^{2}$  $F_{P}^{2} = Q^{2}(7 + 4(y)) / gA^{3}$ 

en las que el significado de las literales es ampliamente conocido.

5.2-1 SOLUCION CON EL METODO DE EULER.

$$y_{i+1} = y_i + h f(x_i, y_i)$$
  
i = 0, 1, 2, 3, ....

a) Solución del problema usando un espaciamiento h = 40. Condición inicial y(0) = 0.38Para i = 0, la solución es:

$$y_1 = y_0 + h f(x_0, y_0)$$

SECUENCIA DE CALCULO.

 $A = (b + 2(\gamma))\gamma = (7 + 2(0.38))0.38 = 2.9488$   $P = b + 4.4722(\gamma) = 7 + 4.4722(0.38) = 8.6994$   $R^{2/3} = (\frac{A}{P})^{2/3} = (\frac{2.9488}{8.6794})^{2/3} = 0.4862$   $S_{T} = (\frac{Q_{T}}{A R^{2/3}})^{2} = (\frac{60 + 0.012}{2.9488 + 0.4862})^{2} = 0.2523$   $R^{2} = \frac{G^{2}(b + 4(\gamma))}{9 A^{2}} = \frac{(60)^{2}(7 + 4(0.38))}{9 A^{2}} = 121.9375$   $Y_{1} = 0.38 + 0.0879 = 0.4679$ 

-	4
- 0 40 80 120 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2240 2250 240 2250 240 2250 2260 2260 2260 2260 2260 2260 250 250 250 250 250 250 250 25	0.38 0.4679 0.5421 0.6108 0.6741 0.7315 0.7833 0.8289 0.8687 0.9026 0.9304 0.9530 0.9710 0.9851 0.9859
560	0.9959
600 640	1.0046
680	1.0155
<b>720</b> 760	1.0193
800	1.0241

b) Solución del probleme usando un especiamiento h = 80Condición inicial y(0) = 0.38Para i = 0, la solución es:  $y_1 = y_0 + h f(x_0, y_0)$ 

La secuencia de cálculo es idéntico, que para un espaciamiento h = 40

Utilizando el cálculo de las caractefísticas geométricas del canal y del número de Froude resulta:

A = 2.9488 Fr = 121.9375

P = 8.6994

R = 0.4862

Sf = 0.2523

 $y_1 = y_0 + h (S_0 - S_f)/(1 - F_r^2)$ = 0.38 + 80 (0.008 - 0.2523)/(1 - 121.9375) = 0.38 + 0.1616 = 0.5416

En forma similar se obtuvieron los tirantes subsecuentes, Los resultados se muestran a continuación:

<b>X</b> -	У
0 80 240 320 400 480 560 640 720 800	0.38 0.5416 0.6791 0.7933 0.8821 0.9451 0.9846 1.0061 1.0187 1.0244 1.0263

c) Solución del problema usendo un espaciamiento h = 120Condición inicial y(0) = 0.38 Para i = 0, la solución es:

$$y_1 = y_0 + h f(x_0, y_0)$$

La secuencia de cálculo es idéntico, que para un espaciamiento h = 40.

Utilizando el cálculo de las características geométricas del canal y del número de Froude resulta:

A	2.9488	$S_{f} = 0.2523$
P a	8.6994	$F_{\rm F}^2 = 121.9375$
R	= 0.4862	
У1	$= y_0 + h$	$(S_{0} - S_{f})/(1 - F_{f}^{2})$
	= 0.38 +	120(0.008 - 0.2523)/(1 - 121.9375)
	- 0 - 18 .	a shah a firih

x	У
0	0.38
120	0.6224
240	0.8029
360	0.9362
480	1.0015
600	1.0228
720	1.0286

5.2-2 SOLUCION DEL PROBLEMA USANDO EL METODO DE BULER-GAUSS.

 $Y_{i+ip} = Y_i + hf(x_i, Y_i)$   $Y_{1+ie} = Y_i + \frac{h}{2} [f(x_i, Y_i) + f(x_{i+i}, Y_i + ip)]$   $I = 0, 1, 2, \dots$ 

a) Solución del problema usando un espaciamiento  $h = \frac{1}{40}$ Condición inicial y(0) = 0.38 Para i = 0, la solución es:

$$Y_{1P} = Y_0 + hf(x_0, Y_0)$$
  
 $Y_{1C} = Y_0 + \frac{1}{2} [f(x_0, Y_0) + f(x_1, Y_{1P})]$ 

## SECUENCIA DE CALCULO:

PREDICTORA:

$$A = (7 + 2Y) Y = (7 + 2(0.38)) 0.38 = 2.9488$$

$$P = 7 + 4.4722 Y = 7 + 4.4722 (0.38) = 8.6994$$

$$R^{4/3} = (-\frac{A}{P})^{2/3} = (-\frac{2.9488}{8.6994})^{2/3} = 0.4862$$

$$S_{F} = \left(\frac{Q_{T}}{A R^{4}s}\right)^{2} = \left(\frac{60 + 0.012}{2.9488 + 0.4862}\right)^{2} = 0.2523$$

$$f_{F}^{2} = \frac{Q^{2}(b + 4(Y))}{9 A^{5}} = \frac{(60)^{2}(7 + 4(0.38))}{9.81(2.9488)^{6}} = 121.9375$$

$$Y_{1P} = Y_{0} + h\left(\frac{S_{0} - S_{1}}{1 - F_{1}^{2}}\right) = 0.38 + 40 \left(\frac{0.008 - 0.2523}{1 - 121.9335}\right)$$

$$Y_{1P} = 0.38 + 0.0819 = 0.4619$$

$$CORRECTORA$$

$$A = (7 + 2(0.4679)) 0.4679 = 3.7132$$

$$P = 7 + 4.4722 (0.4679) = 9.0925$$

$$R^{2/5} = 0.5504$$

$$S_{1} = (\frac{0.72}{3.7132} + \frac{0.1241}{1 - F_{1}^{2}})$$

$$Y_{1C} = Y_{0} + \frac{h}{2} \left[ f(x_{0}, Y_{0}) + f(X_{1}, Y_{1}P) \right]$$

$$Y_{1C} = Y_{0} + \frac{h}{2} \left[ \frac{S_{0} - S_{0}}{1 - F_{1}^{2}} + \frac{S_{0} - S_{0}}{1 - F_{1}^{2}} \right]$$

$$P_{REDICTOR}$$

$$Y_{1C} = 0.38 + 40 \left[ \frac{0.008 - 0.2523}{1 - 121.9315} + \frac{0.008 - 0.1241}{1 - 63.57} \right]$$

Yic = 0.38+0.0775 = 0.4575

x y 0.38 0 40 80 0.5295 120 0.5955 180 0.6575 7135 200 0. 240 7635 280 8095 120 0.8495 160 0.8815 400 0.911 440 0.935 0.9535 480 520 0.9715 560 0.9855 600 0.9955 640 1600. 680 1.0091 720 1.0137 760 1.0206 800 1.0245

b) Solución del problema usando un espaciamiento h = 80PREDICTOR 4: Para 1 = 0 La secuencia de cálculo es idéntico, que para un espaciamiento h = 40.

DATOS PRELIMINARES CALCULADOS ANTERIORMENTE:

- A = 2.9488
- P == 8.6994
- R = 0.4862
- Sf = 0.2523
- F= 121.9375

 $y_{1p} = y_0 + h (S_0 - S_f)/(1 - F_r^2) = 0.38 + 80(0.008 - 0.2523)/(1 - 121.9375) = 0.5415$ 

CORRECTORA:

 $A_{=}(7+2(0.5415))0.5415 = 4.3769$  P = 7 + 4.4722(0.5415) = 9.4217  $R^{2/3} = 0.5798$   $S_{f} = (\frac{0.12}{4.3769(0.5978)})^{2} = 0.0752$   $F_{r}^{2} = \frac{3600(7 + 4(0.5415))}{9.81(4.3769)^{3}} = 40.1156$   $9.81(4.3769)^{3}$   $Y_{1c} = Y_{0} + \frac{1}{2}(\frac{S_{0} - S_{F}}{1 - F_{r}^{2}} + \frac{S_{0} - S_{F}}{1 - F_{r}^{2}})$   $\frac{1}{PREDICTOR}$   $Y_{1c} = 0.38 + \frac{80}{2}(\frac{0.008 - 0.2523}{1 - 121.9375} + \frac{0.008 - 0.0752}{1 - 40.1156})$   $Y_{1c} = 0.38 + 0.1495 = 0.5295$ 

En forma similar se obtuvieron los tirantes subsecuentes, los resultados se muestran a continuación:

•
0.38 0.5395 0.6572 0.7628
0.0404
0.9080
0.9512
0,9800
0.9984
1.0100
1.0174

c) Solución del problema usando un espaciamiento h = 120Para 1 = 0 PREDICTORA: La secuencia de cálculo es idéntico, que para un espaciamiento h = 40. Datos preliminares calculados anteriormente:

A = 2.9488 P = 8.6994R = 0.4862

- Sf= 0.2523
- $F_{p}^{2} = 121.9375$

$$y_{1p} = y_0 + h(S_0 - S_f)/(1 - F_f^2)$$
  
= 0.38 + 120(0.008 - 0.2523)/(1 - 121.9375)  
= 0.6223

CORRECTORA;

A = (7 + 2(0.6223)) 0.6223 = 5.1306 P = 7 + 4.4722 (0.6223) = 9.7831  $R^{2/8} = 0.6503$   $S_{f} = (\frac{0.72}{5.1306 (0.6503)})^{2} = 0.0466$   $F_{F}^{2} = \frac{3600 (7 + 4(0.6223))}{9.81 (5.1306)^{3}} = 25.7845$   $Y_{HC} = Y_{0} + \frac{h}{2} (\frac{S_{0} - S_{0}}{1 - F_{F}^{2}} + \frac{S_{0} - S_{0}}{1 - F_{F}^{2}})$  PREDICTOR

 $Y_{1C} = 0.38 + \frac{120}{2} \left( \begin{array}{c} 0.008 - 0.2523 \\ 1 - 121.9375 \end{array} \right) + \begin{array}{c} 0.008 - 0.0466 \\ 1 - 25.7845 \end{array}$ 

YIC = 0.38 + 0.2146 = 0.5946

X	У
0	0.38
120	0.5946
240	0.7593
360	0.8733
480	0.9440
600	0.9840
720	1.0156

5.2-3 SOLUCION DE PROBLEMA USANDO EL METODO DE RUNGE-RUTTA DE SEGUNDO ORDEN.

Y1+1 = 41+ + (K1+K2) 1 = 0, 1, 2, .... DONDE: Ki = hE (Xi yi)  $K_{2} = hf(x_{1} + h_{2}, y_{1} + hf(x_{1}, y_{1}))$ e) Solución del problema usando un espaciamiento h = 40Condición inicial y(0) = 0.38Para i = 0  $Y_1 = Y_0 + \frac{1}{2} (\pi_1 + \pi_2)$ DONDE: K1 = hf (x0, Y0) K2 = hf(x0+h, Y0+hf(x0, Y0)) CALCULO K ; K = hf (x0, 10) = hf (40, 0.38) A = (7+2(0.38)) 0.38 = 2.9488 P = 7+4.4722 (0.38) = 8.6994 H2/3 = 0.4062

$$S_{\Gamma} = \left(\frac{0.12}{2.9480(0.4862)}\right)^{2} = 0.2523$$

$$F_{\Gamma}^{2} = \frac{3600(7+4(0.38))}{9.81(2.9488)^{3}} = 121.9375$$

$$K_{1} = hf\left(\frac{S_{0} - S_{2}}{1 - F_{\Gamma}^{2}}\right)$$

$$K_{1} = hf\left(\frac{0.008 - 0.2523}{1 - 121.9375}\right) = 0.0808$$

$$CALCULO K_{2}$$

$$K_{2} = hf(x_{0} + h, y_{0} + hf(x_{0}, y_{0}))$$

$$K_{2} = hf(0 + 40, 0.38 + 0.0808)$$

$$H_{2} = hf(40, 0.4608)$$

$$A_{\pm} (7+2(0.9608)) 0.9608 = 3.650$$

$$P_{\pm} 7 + 4.9722(0.9608) = 9.0608$$

$$R^{2/3} = 0.5455$$

$$S_{\Gamma} = \left(\frac{0.72}{3.6503(0.5455)}\right)^{2} = 0.1307$$

$$F_{\Gamma}^{2} = \frac{3600(7 + 4(0.9608))}{1 - 66.9202} = 66.7202$$

$$K_{2} = h\left(\frac{S_{0} - S_{\Gamma}}{1 - F_{\Gamma}}\right)$$

$$K_{2} = 40\left(\frac{0.008 - 0.1307}{1 - 66.9202}\right) = 0.0747$$

$$S_{U}ST. K_{1}Y, K_{2}, R_{E}SULTA:$$

$$Y_{1} = Y_{0} + \frac{1}{2}(K_{1} + K_{2})$$

$$Y_{1} = 0.4578$$

X	У
0 400 1200 000 000 000 000 000 000 000 000	y 0.38 0.5299 0.5989 0.6584 0.7145 0.7650 0.8099 0.8492 0.8831 0.9117 0.9355 0.9549 0.9707 0.9834 0.9939 1.0018 1.0079
760	1.0164
800	1.0193

b) Solución del problema usando un espaciamiento h = 80
Para i = 0
Célculo K₁

 $k_1 = hf(x_0, Y_0) = hf(80, 0.38)$ 

Datos preliminares, cálculados anteriormente:

- A = 2.9488 P = 8.6994R = 0.4862
- Se = 0.2523
- FF = 121.9375

$$k_{1} = hf(x_{0}, y_{0})$$

$$K_{1} = BO(\frac{0.008 - 0.2523}{1 - 121.9375}) = 0.1616$$

$$CALCULO K_{2}$$

$$k_{2} = hf(x_{0} + h, y_{0} + hf(x_{0}, y_{0}))$$

$$K_{2} = hf(0 + 80, 0.38 + 0.1616)$$

$$K_{2} = hf(80, 0.5416)$$

$$A = (7 + 2(0.5416)) 0.5416 = 4.3779$$

$$P = 7 + 4.4722(0.5416) = 9.4221$$

$$P^{2/3} = 0.8999$$

$$S_{1} = (\frac{0.72}{4.3779(0.5999)})^{2} = 0.0752$$

$$F_{1}^{2} = \frac{3600(7 + 4(0.5416))}{1 - F_{1}^{2}} = 40.0899$$

$$R_{2} = h(\frac{S_{0} - S_{1}}{1 - F_{1}^{2}})$$

$$K_{2} = 80(\frac{0.008 - 0.0752}{1 - 40.0899}) = 0.1375$$

$$SUST. K_{1} + K_{2}, RESULTA:$$

$$Y_{1} = Y_{0} + \frac{1}{2}(K_{1} + K_{2}) =$$

$$Y_{1} = 0.38 + \frac{1}{2}(0.1616 + 0.1375)$$

$$Y_{1} = 0.529C$$

x	У
0 80 160 240 300 480 560 720	0.38 0.5296 0.6574 0.7633 0.8465 0.9083 0.9516 0.9798 0.9983 1.0100
000	

c) Solución del problema usando un espaciamiento h = 120Para i = 0 Cálculo  $k_1$ 

K1 = hf(x0, %) = hf(120, 0.38)

Datos preliminares, calculados anteriormente.

A = 2.9488 P = 8.6994  $R^{2/5} = 0.4862$   $S_{f=} = 0.2523$   $F_{F=}^{2} = 121.9375$   $K_{1} = hf(x_{0}, y_{0})$   $K_{1} = 120(\frac{0.008 - 0.2523}{1 - 121.9375}) = 0.2424$  CALCULO KZ $K_{2} = hf(x_{0} + h, y_{0} + hf(x_{0}, y_{0}))$ 

 $k_2 = hf(0 + 120, 0.38 + 0.2424)$ 

A = (7 + 2(0.6224)) 0.6224 = 5.1316 P = 7 + 4.4722(0.6224) = 9.7835  $R^{2/5} = 0.6504$   $S_{T} = (\frac{0.72}{5.1312(0.6504)})^{2} = 0.0465$   $F_{T}^{2} = \frac{3600(7 + 4(0.6224))}{9.61(5.1314)^{3}} = .25.7705$   $K_{2} = h(\frac{5_{0} - 5_{T}}{1 - F_{T}}) = 120(\frac{0.008 - 0.0465}{1 - 25.7705})$   $K_{2} = 0.1865$   $SUST. K_{1} Y K_{2} = K:$   $Y_{1} = Y_{0} + \frac{1}{2}(K_{1} + K_{2}), RESULTA:$   $Y_{1} = 0.38 + \frac{1}{2}(0.2424 + 0.1865)$ 

Y. = 0.5945

En forma similar se obtuvieron los tirantes subsecuentes, los resultados se muestran a continuación:

•	3
0 120 240	0.38 0.5945 0.7591
360	0.8731
720	1.0054

5.2-4 SOLUCION DEL PROBLEMA USANDO EL METODO RUNGE-KUTTA DE -CUARTO ORDEN.

 $Y_{141} = Y_1 + \frac{1}{6} (K_1 + 2K_2 + 2K_3 + K_4)$ I = 0, 1, 2, .... DONDE :

$$\kappa_{1} = hF(x_{1}, Y_{i})$$

$$\kappa_{2} = hF(x_{1} + \frac{1}{2}h, Y_{i} + \frac{1}{2}\kappa_{i})$$

$$\kappa_{3} = hF(x_{i} + \frac{1}{2}h, Y_{i} + \frac{1}{2}\kappa_{2})$$

$$\kappa_{4} = hF(x_{1} + h, Y_{i} + \kappa_{3})$$

a) Solución del problema usando un espaciamiento h = 40 Condición inicial y(0) = 0.38 Para i . O  $Y_1 = Y_0 + \frac{1}{2} (K_1 + 2K_2 + 2K_3 + K_4)$ K1 = hf (x0+ 76)  $k_{2} = hF(x_{0} + \frac{1}{2}h, x_{0} + \frac{1}{2}K_{1})$  $k_3 = hf(x_0 + \frac{1}{2}h_3, Y_0 + \frac{1}{2}h_2)$ Ka = hf(x+h, %+Ks) CALCULO K  $h_1 = hf(x_0, Y_0) = hf(0, 0.38)$ A = (1 + 2(0.38) ) 0.38 = 2.9488 P _ 7 + 4.4722 (0.36) = 8.6994 R - 0.4862  $S_{1} = \left(\frac{0.12}{2.9488(0.4862)}\right)^{2} = 0.2523$  $f_{T}^{2} = \frac{3600(7 + 4(0.36))}{981(2.9488)^{3}} = 121.9375$  $K_{1} = hf(x_{0}, Y_{0}) = h\left(\frac{S_{0} - S_{E}}{1 - F_{0}}\right)$ K1 = 40 ( 0008-02523 ) = 0.0808.

$$\begin{aligned} \kappa_{2} &= hf(x_{0} + \frac{1}{2}h_{1} + \frac{1}{2}h_{1}) \\ \kappa_{2} &= hf(0 + \frac{40}{2}, 0.38 + 0.0808_{2}) \\ \kappa_{2} &= hf(20, 0.4208) \\ A &= (7 + 2(0.4204))0.4204 = 3.2963 \\ P &= 7 + 4.4722(0.4204) = 8.8801 \\ R^{2/3} &= 0.5165 \\ S_{1} &= (\frac{0.72}{3.2963(0.5165)})^{2} = 0.1789 \\ F_{1}^{2} &= \frac{3600(7 + 4(0.4204))}{9.81(3.2963)^{3}} = 88.9537 \\ \kappa_{2} &= hf(x_{0} + \frac{1}{2}h_{1} + \frac{1}{2}h_{2}) \\ \kappa_{2} &= hf(x_{0} + \frac{1}{2}h_{1} + \frac{1}{2}h_{2}) \\ \kappa_{3} &= hf(x_{0} + \frac{1}{2}h_{1} + \frac{1}{2}h_{2}) \\ \kappa_{3} &= hf(20, 0.4189) \\ A &= (7 + 2(0.4189))0.4189 = 3.2828 \\ P &= 7 + 4.4722(0.4189) = 8.8732 \\ R^{2/3} &= 0.5154 \\ S_{1} &= (\frac{0.72}{3.2828(0.5154)})^{2} = 0.1811 \\ F_{1}^{2} &= \frac{3600(7 + 4(0.4189))}{9.8132} = 89.9871 \\ F_{2}^{2} &= \frac{3600(7 + 4(0.4189))}{9.8132} = 89.9871 \\ \kappa_{3} &= hf(x_{0} + \frac{1}{2}h_{2} + \frac{1}{2}h_{3})^{2} = 0.1811 \\ F_{1}^{2} &= \frac{3600(7 + 4(0.4189))}{9.8132} = 89.9871 \\ \kappa_{3} &= hf(x_{0} + \frac{1}{2}h_{3} + \frac{1}{2}h_{3})^{2} = 0.1811 \\ F_{1}^{2} &= \frac{3600(7 + 4(0.4189))}{9.8132} = 89.9871 \\ \kappa_{3} &= hf(x_{0} + \frac{1}{2}h_{3} + \frac{1}{2}h_{$$

K3 = 40 ( 0.008 - 0.1811 ) = 0.0770 CALCULO Ka  $k_4 = hf(x_0 + h, Y_0 + k_3)$ kq = hf(0+40, 038+0.0778) K4 = hf (40, 0.4578) A = (7 + 2 (0.4578) 0.4578 = 3.6238 P = 7 + 4.4722 (0.4578) = 9.0474 R2/3 = 0.5434  $S_{F} = \left(\frac{0.72}{3.6238(0.5434)}\right)^{2} = 0.1337$  $F_r^2 = \frac{3600(7+4(0.4578))}{9.81(3.6238)^3} = 68.1044$  $k_4 = hf(x_0 + h_1 y_0 + k_2)$  $h_4 = 40 \left( \frac{0.008 - 0.1337}{1 - 68.1044} \right) = 0.0749$ SUST. KI, K2, K3 Y K4 EN:  $Y_1 = Y_0 + \frac{1}{4} (K_1 + 2K_2 + 2K_3 + K_4)$ RESULTA:  $Y_1 = 0.38 + \frac{1}{5} (0.0808 + 2(0.0777) + 2(0.0778) + 0.0749)$ 

 $Y_{1} = 0.38 + \frac{1}{6} (0.0808 + 2(0.0717) + 2(0.0718) + 0.0$  $Y_{1} = 0.4578$ 

x	y
0 40 80 120 240 280 240 280 360 440 560 640 680	0.38 0.4578 0.5300 0.6587 0.7150 0.7657 0.8500 0.8839 0.9125 0.9363 0.9558 0.9716 0.9843 0.9211 1.0082
760	1.0167
800	1.0105
	~ ~ ~ ~ ~ 7 /

b) Solución del problema usando un espaciamiento h = 80
Para 1 = 0
Cálculo k₁

 $K_{L} = hf(x_{0}, x_{0}) = hf(0, 0.38)$ 

Datos preliminares, calculados anteriormente.

A . 2.9488

P = 8.6994

R = 0.4862

Sc = 0.2523

FF = 1219375

 $K_1 = 80 \left( \frac{2008 - 02523}{1 - 121.9375} \right) = 0.1616$ 

CALCULO 
$$K_2$$
  
 $K_2 = hf(x_0 + \frac{1}{2}h_1 Y_0 + \frac{1}{2}K_1)$   
 $K_2 = hf(0 + \frac{69}{2}, 0.38 + \frac{0.1616}{2})$   
 $K_2 = hf(40, 0.4608)$   
 $A = (7 + 2(0.4608))0.4608 = 3.6502$   
 $P = 7 + 4.4722(0.4608) = 9.0607$   
 $R^{4/3} = 0.5455$   
 $S_7 = (\frac{0.72}{3.6502(0.5455)})^2 = 0.1308$   
 $F_7^2 = \frac{3600(7 + 4(0.4608))}{7.81(3.6502)^3} = 66.6763$   
 $K_2 = hf(x_0 + \frac{1}{2}, Y_0 + \frac{1}{2}K_1)$   
 $K_2 = 80(\frac{0.008 - 0.1308}{1 - 66.6763}) = 0.1475$   
CALCULO  $K_3$   
 $K_3 = hf(x_0 + \frac{1}{2}h_1 Y_0 + \frac{1}{2}K_2)$   
 $K_3 = hf(0 + \frac{80}{2}, 0.38 + \frac{0.1495}{2})$   
 $K_3 = hf(40, 0.4548)$   
 $A = (7 + 2(0.4548))0.4548 = 3.5769$   
 $P = 7 + 4.4722(0.4548) = 9.0340$   
 $R^{4/3} = 0.5412$   
 $S_F = (\frac{0.72}{3.5769(0.5412)})^2 = 0.1368$   
 $F_7^2 = \frac{360(7 + 4(0.4548))}{1 - 69.5467} = 69.5469$ 

CALCULO KA  $k_{4} = hf(x_{0} + h_{1}, y_{0} + h_{3})$ K4 = hf (0+80, 038 + 0. 1504) h4 = hf (80, as304) A = (7+2 (0.5304) )0.5304 - 4.2756 P = 7 + 4.4722 (0.5304) = 9.3721 R2/3 - 5926  $S_{f} = \left(\frac{0.72}{4.2756(0.5926)}\right)^{2} = 0.0807$  $F_r^2 = \frac{3600(7+4(0.53.04))}{9.61(4.2156)^3} = 42.8273$  $K_{4} = 80\left(\frac{0.008 - 0.0807}{1 - 42.8213}\right) = 0.1391$ SUST: KI, K2, K3 Y K4 EN:  $Y_1 = Y_0 + \frac{1}{6} (K_1 + 2h_2 + 2h_3 + K_4), RESULTA:$  $Y_1 = 0.38 + \frac{1}{6} (0.1616 + 2(0.1495) + 2(0.1504) + 0.1391)$ 1. = 0. 5301

X	. У
0 80 160 240 320 400 480 560 640 720 800	0.38 0.5301 0.6587 0.7657 0.8500 0.9124 0.9558 0.9842 1.0021 1.0130 1.0195
	• •

c) Solución del problema usando un espaciamiento h = 120 Para 1 = 0 CALCULO K  $k_1 = hf(x_0, Y_0) = hf(0, 0.3B)$ DATOS PRELIMINARES, CALCULADOS ANTERIORMENTE: A = 2.9484 P = 8 6994 R245 = 0.4862 5 - 0.2523 F. - 121.9315 K. = hF (x0, %)  $K_1 = 120 \left( \frac{2008 - 0.2523}{1 - 121.9375} \right) = 0.2424$ CALCULO KE  $k_2 = hf(x_0 + \frac{1}{2}h_1, Y_0 + \frac{4}{2}k_1)$  $k_2 = hf(0 + \frac{120}{2}, 030 + \frac{02424}{2})$ 

$$h_{2} = hf(60, 0.5012)$$

$$A = (7 + 2(0.5012)) 0.5012 = 4.0106$$

$$P = 7 + 4.4722(0.5012) = 7.2414$$

$$R^{2/3} = 0.5732$$

$$S_{f} = (\frac{0.72}{4.0106(0.5732)})^{2} = 0.0781$$

$$F_{f}^{2} = \frac{3600(7 + 4(0.5012))}{4.81(4.0106)^{5}} = 51.2235$$

$$h_{2} = hf(x_{0} + \frac{1}{2}h, y_{0} + \frac{1}{2}h_{1})$$

$$h_{2} = hf(x_{0} + \frac{1}{2}h, y_{0} + \frac{1}{2}h_{1})$$

$$h_{2} = 120(\frac{0.008 - 0.0981}{1 - 51.2235}) = 0.2152$$

$$CALCULO h_{3}$$

$$h_{3} = hf(x_{0} + \frac{1}{2}h, y_{0} + \frac{1}{2}h_{2})$$

$$h_{3} = hf(60, 0.4876)$$

$$A = (7 + 2(0.4876)) 0.4876 = 3.8887$$

$$P = 7 + 4.4722(0.4876) = 9.1807$$

$$R^{2/3} = 0.5640$$

$$S_{f} = (\frac{0.72}{38887(0.5640)})^{2} = 0.1077$$

$$F_{f}^{2} = \frac{3600(7 + 4(0.4876))}{1 - 55.8466}$$

$$h_{3} = 120(\frac{0.008 - 0.077}{1 - 55.8466})$$

$$h_{3} = 0.2182$$

CALCULO KA  $K_{a} = hf(x_{a} + h, y_{b} + K_{3})$ K4 = hf (0 + 120, 0.38 + 0.2182) Kq : hf(120, 0.5982) A = (7 + 2 (0.5982)) 0.5982 = 4.9035 P = 7 + 4.4722 (0.5982) = 9.6755 R2/3 . 0.6367  $S_{f} = \left(\frac{0.72}{4.9036(0.6357)}\right)^{2} = 0.0534$  $F_{r}^{2} = \frac{3600(7+4(0.5982))}{9.81(4.9035)^{3}} = 29.2365$  $k_{4} = 120 \left( \frac{0.008 - 0.0534}{1 - 29.2365} \right)$ K4 = 0.1920 SUST. KI , K2, M3 Y K4 EN: Y1 = Y0 + 1 (K1 + 2K2 + 2K3 + K4), RESULTA Y1 = 0.38 + 1 (0.2424 + 2(0.2152) + 2(0.2182) + 0.1928)

Y1 = 0.5970

En forma similar se obtuvieron los tirantes subsecuentes, los resultados se muestran a continuación:

v

	12		•	
0		0.	38	
120		ŏ.	597	0
240	1 	Ö.	765	<b>;6</b> .
360		0.	883	17
480		0.	955	6
600	•	0.	994	0
720		1.	012	3

- 5.3 SOLUCION DEL PROBLEMA APLICANDO METODOS DE INTEGRACION DE LA ECUACION DINAMICA.
- 5.3-1 SOLUCION DEL PROBLEMA USANDO EL METODO DE INCEGRACION --GRAFICA.

			21 A	213 - E.		1971	1					
Y	A	Р	в	R ^{2/3}	A/B	V	(VN/R ^{4/3} )	$\propto \frac{V^2 B}{GA}$	1-5 ²	S0-91	1(4)	×
0,38 0,4575 0,5955 0,5955 0,6578 0,7135 0,8095 0,8095 0,8095 0,8095 0,8495 0,8495 0,9115 0,9635 0,9635 0,9655 0,9655 1,0031 1,0137 1,0200	2,9498 3,6211 4,2672 4,8777 5,4671 6,0127 6,5104 6,9771 7,3898 7,7456 8,0422 8,2988 8,4928 8,6881 8,8409 8,9505 9,0341 9,1003 9,1511 9,2274 9,3207	8,6994 9,0480 9,3680 9,3682 9,9405 10,1909 10,4145 10,6202 10,7991 10,9512 11,0784 11,1837 11,2642 11,3447 11,4074 11,4521 11,5129 11,5543 11,6649	8,5200 9,1180 9,3920 9,6300 9,8540 10,0540 10,2360 10,5340 10,5340 10,6480 10,7420 10,6140 10,8860 10,9420 10,9420 11,0124 11,0364 11,0364 11,0548	0.4862 0.6432 0.6340 0.6713 0.7035 0.7311 0.7557 0.7765 0.7938 0.8078 0.8078 0.8196 0.8284 0.8371 0.8437 0.8485 0.8521 0.8549 0.8571 0.8603 0.8603 0.8642	0.3481 0.4101 0.4680 0.5199 0.5677 0.6102 0.6475 0.6815 0.7107 0.7353 0.7654 0.7754 0.7754 0.7654 0.7854 0.7854 0.7854 0.7861 0.8080 0.8150 0.8204 0.8204 0.8278 0.8326 0.8385	20.3473 16.6696 14.0607 12.3009 10.9747 9.9789 9.2160 8.5996 8.5996 8.1193 7.7463 7.7463 7.4606 7.2300 7.0848 6.9060 6.7866 6.7036 6.7415 6.5932 6.5566 6.5024 6.4373	0.2522 0.1340 0.0612 0.0542 0.0385 0.0290 0.0299 0.0186 0.0157 0.0137 0.0123 0.0112 0.0105 0.0090 0.0090 0.0090 0.0097 0.0086 0.0084 0.0082 0.0080	121,9391 68,2441 43,0625 29,6676 21,6271 16,6351 13,3714 11,0617 9,4554 6,3167 7,5111 6,8969 6,4780 6,9915 5,8106 5,8106 5,6205 5,4768 6,2937 5,1766 5,0377	120, 9391 67, 2441 42, 0625 28, 6678 20, 6271 15, 6351 12, 9714 10, 0617 8, 4564 7, 3187 6, 5111 5, 8969 5, 4780 5, 0915 4, 8108 4, 6205 4, 4807 4, 3738 4, 2937 4, 1766 4, 0377	0,2442 0,1260 0,0732 0,0462 0,0305 0,0210 0,0149 0,0108 0,0077 0,0057 0,0043 0,0032 0,0013 0,0013 0,0010 0,0007 0,0006 0,0004 0,0002 0,0000	495,2481 533,6833 574,6243 620,5152 676,2984 744,5286 830,2953 949,2170 1,098,1039 1,283,9825 1,514,2093 1,842,7813 2,191,2000 2,828,6111 3,700,4615 4,620,5000 6,401,0000 7,289,6667 10,734,2500 20,683,000	39.87         39.90         39.43         40.20         39.37         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         40.93         41.93         41.93         41.93         41.93         41.93         41.93         41.93         41.93         41.93         41.93         41.93         41.94         41.94         41.94         41.94         41.94         41.94         41.94         41.94
									and the second se	the second s		

TABLA 5,3-1 Cálculo del perfit del flujo mediante integración gráfica.

Se hizo un ajuste a los valores de "y" para que la distancia Ax sea igual a 40, resultando los siguientes valores:

> у 0.38 0.5295 0. 5955 0.6575 0.7135 0.7635 0.8075 0.8475 0.8835 0.9115 0.9355 0.9560 0.9715 0.9815 0.9950 .0020 :0100 l 1.0160 1.0180 1.0290

5.3-2 SOLUCION DEL PROBLEMA USANDO EL METODO DE INTEGRACION --

DIRECTA.

Datos calculados previamente:

 $y_n = 1.029$ 

 $y_{c} = 1.658$ 

Tirante medio:

 $y_m = (0.38 + 1.0208)/2 = 0.704$ 

 $y_{\rm m}/b = 0.704/7 = 0.10$ , de las Figs. 5.15 y 5.16, los exponentes hidraúlicos son N = 3.45 y M = 3.2

Bl valor de J = N / (N - M + 1)= 3.45/(3.45 - 3.2 + 1) = 2.76

Para cada sección se calculan los valores de  $U(y/y_n) y V(U^{N/J})$ y de la tabla 3.4-1 se interpolan los valores F(u,N) y F(v,J). De la ec. (3.4-11) se calcula la longitud del tramo que separa las dos secciones extremas.

$$f = A \{ (u_2 - u_i) - (F(u_2, N) - F(u_i, N)) + B(F(\sigma_2, J) - F(v_1, J)) \}$$

DONDE:

 $A = \frac{Y_{\text{H}}}{S_{\text{s}}} = \frac{1.029}{0.008} = 128.625$ 

 $B = \left(\frac{Y_c}{Y_m}\right)^m \frac{J}{N} = \left(\frac{1.650}{1.029}\right)^{3.2} + \frac{2.76}{3.45} = 3.6016$ 

				E AL D		·		
<u> </u>	<u> </u>	V	r (u, n)	F (V, J)	<u> </u>	ΔF (u,n)	ΔF (v, ))	×
0.38	0,3693	0,2879	0,3730	0,2906	-	-		
0,4618	0,4488	0,3673	0,4566	0.3737	0.0795	0.0336	0,0836	39,0611
0,5361	0,5210	0,4426	0.5333	0,4580	0.0722	0,0767	0,0823	38,3940
0,6039	0.5869	0,5137	0,6080	0,5379	0.0659	0.0747	0,0819	37.6515
0.6656	0.6468	0,5800	0,6918	0.6200	0.0599	0.0738	0.0821	37.0902
0,7214	0.7011	0,6415	0.7567	0.7029	0,0543	0.0749	0.0829	36.6073
0.7714	0,7497	0,6976	0.8305	0,7870	0.0486	0.0738	0.0841	36,2494
0.8157	0,7927	0,7480	0,9025	0.8727	0.0430	0.0720	0.0857	36.8527
0.8544	0,8303	0,7926	0,9755	0.9599	0,0376	0,0730	0.0872	36,7399
0.8876	0,8626	0,8313	1.0501	1.0494	0,0323	0,0746	0,0895	36.9415
0,9158	0,8900	0,8644	1.1258	1.1406	0.0274	0.0756	0,0912	36.2181
0,9393	0,9128	0,8922	1,2007	1.2340	0.0228	0,0749	0.0934	37.5278
0,9586	0,9316	0.9152	1.2763	1.3239	0.0188	0.0756	0.0399	35,2659
0,9742	0,9467	0,9338	1.3577	1.4251	0.0151	0.0816	0.1012	39,3693
0,9866	0,9588	0,9488	1,4364	1.5252	0.0121	0,0785	0.1001	38,8661
0,9965	0,9684	0,9607	1.5185	1.6246	0,0096	0,0821	0.0994	37.7451
1.0041	0,9758	0,9698	1.5977	1.7253	0.0074	0,0792	0,1007	38,4508
1.0101	0,9816	0.9771	1.6809	1.8286	0,0058	0.0832	0.1083	38,9617
1.0146	0,9860	0.9825	1.7626	1.9305	0.0044	0.0817	0.1079	38,3116
1.0181	0,9894	0,9868	1.8436	2.0370	0.0034	0.0810	0.1065	40.4513
1.0208	0,9920	0,9900	1,9395	2,1325	0,0026	0.0959	0.0955	33,2229
1	<u>                                      </u>	l		I	<u> </u>	I	<u> </u>	l

86

TABLA 5.3-2 Cálculo del perfil del flujo mediante integración directa.

Se hizo un ajuste a los valores de "y" para que la distancia x sea igual a 40, resultando los siguientes valores:

> У 0.38 0.5420 0.6140 0.6820 0.7420 0.7940 0.8385 0.8760 0.9090 0.9360 0.9570 0.9720 0.9855 0.9975 T-0040 1.0106 1.0145 1.0180 1.0200 1.0220

- 5.4 SOLUCION DEL PROBLEMA APLICANDO METODOS DE INCREMENTOS - FINITOS.
- 3.4-1 SOLUCION DEL PROBLEMA USANDO EL METODO PARA EL CALCULO DE LA LONGITUD DEL TRAMO.

Y ·	A	Р	R 2/3	v	$\propto \frac{\sqrt{2}}{20}$	E	ΔE	Sf	Ŝf	So-Sr	Δ×
								· • • •			
0.38	2.9488	8,6994	0.4862	20,3473	21.1016	21.4816		0.2522		- <b></b>	
0.4619	3,6600	9,0657	0.5462	16.3934	13,6934	14.1553	7.3263	0.1297	0,1910	0,1830	40.03
0.5362	4.3284	9,3980	0.5964	13,8619	9,7937	10.3299	3,8254	0,0778	0,1038	0,0958	39,93
0.6042	4,9595	9,7021	0.6393	12.0980	7,4598	8.0640	2.2659	0.0516	0,0647	0,0567	39,96
0.6664	5.5530	9,9803	0.6765	10.8050	5.9505	6,6169	1.4471	0.0367	0.0447	0.0362	39,98
0.7227	6,1035	10.2321	0.7096	9,8304	4.9254	5.6481	0,9688	0.0277	0.0322	0,0242	40,03
0.7731	6.6071	10,4575	0,7363	9.0811	4.2032	4.9763	0.6718	0.0219	0,0248	0,0168	39,99
0.8177	7.0612	10.6569	0.7600	8,4971	3,6800	4.4977	0,4786	0,0180	0,0200	0,0120	39,88
0.8564	7.4616	10.8300	0.7801	8.0412	3.2957	4.1521	0.3456	0.0153	0,0167	0,0087	39,72
0.8895	7.8089	10.9780	0.7969	7.6835	3,0090	3.8985	0,2536	0.0134	0,0144	0.0064	39,63
0.9174	8,1050	11.1028	0,8107	7.4028	2.7931	3.7105	0.1880	0.0120	0.0127	0,0047	40,00
0.9405	8.3526	11.2061	0,8221	7.1834	2.6300	3,5705	0.1400	0.0110	0.0115	0,0035	40,00
0.9594	8,5567	11.2906	0.8312	7.0120	2,5060	3,4654	0.1051	0.0102	0.0106	0.0026	40,42
0.9746	8,7219	11.3586	0,8385	6.8792	2.4120	3,3866	0.0788	0.0097	0,0100	0,0020	39,40
0.9867	8,8541	11.4127	0.8443	6.7765	2,3405	3.3272	0.0594	0.0093	0,0095	0,0015	39,60
0.9962	8,9582	11.4552	0.8488	6,6978	2.2865	3.2827	0.0445	0,0090	0.0092	0,0012	37.08
1.0037	9.0407	11.4887	0.8524	6.6367	2.2449	3,2486	0.0341	0.0087	0.0089	0,0009	37,89
1.0095	9,1047	11,5147	0.8581	6,5900	2.2135	3.2230	0,0256	0,0085	0.0086	0.0006	42,67
1.0140	9,1544	11.5348	0.8572	6.5542	2.1895	3,2035	0.0195	0.0084	0,0085	0,0005	39,00
1.0175	9, 1931	11.5505	0.8588	6.5266	2.1711	<b>3.1</b> 886.	0.0149	0.0083	0,0084	0,0004	37.25
1.0201	9,2219	11,5621	0,8600	6.5063	2.1576	3.1777	0.0109	0,0082	0,0083	0,0003	36,33
1											

TABLA 54-1 Cálculo del perfil del flujo, mediante el método longitud del tramo, método de incrementos finitos.

## CAPITULO 6

COMPARACION DE LA APLICACION DE LOS METODOS NUMERICOS EN EL CALCULO DE PERFILES DE FLUJO GRADUALMENTE VARIADO. Para encontrar los errores abosolutos (EA), mostrados en las tablas 6.1-1, 6.1-2 y 6.1-3; y en las figs. 6.1-1, 6.1-2 y --6.1-3, se compararon los resultados obtenidos con los métodos anteriores contra los obtenidos con el método de integración directa, el cual no introduce errores acumulables al aumentar  $\Delta x$ . Se usaron tambien diferentes valores de  $\Delta x$  para observar como se comportaban los arrores al hacerlo.

1	0	4	1	

	Val. "Y"	Y"]				Runge	Kutta	Runge	Runge Kutta		Integración		Finitos
<b>X</b> .	Integrac.	Eu	ler	Eulei	Gauss	2° C	rden	4° C	rden	Grá	Tca.	Long.d	e tramo
ŀ	Directa	Y	EA	Y .	EA	Y	EA	Y	EA	Y	EA	Y	EA
													-
0	0.38	0.38	0.00	0,38	0.00	0.38	0,00	0.38	0.00	0.38	0.00	0,38	0.00
40	0,4680	0.4679	1.00E-4	0,4575	1.05E-2	0,4578	1.02E-2	0.4578	1.02E-2	0,4575	1.05E-2	0,4619	6.10E-3
80	0.5422	0,5421	1.00E-4	0,5295	1.27E-2	0,5299	1.23E-2	0,5300	1.22E-2	0,5295	1.27E-2	0.5362	6,00E-3
120	0.6140	0,6108	3,20E-3	0,5955	1.85E-2	0,5968	1,72E-2	0,5970	1.70E-2	0,5955	1.85E-2	0,6042	9.80E-3
160	0,6820	0.6741	7.90E-3	0,6575	2,45E-2	0.6584	2.36E-2	0,6587	2.33E-2	0.6575	2.45E-2	0.6664	1.56E-2
200	0.7420	0.7315	1,05E-2	0.7135	2,86E-2	0,7145	2.75E-2	0,7150	2.70E-2	0.7135	2.85E-2	0.7227	1.93E-2
240	0,7940	0,7833	1,07E-2	0,7635	3,05E-2	0,7650	2.9 E-2	0.7657	2.83 -2	0,7635	3.05E-2	0.7731	2.09E-2
280	0,8385	0.8289	9.06E-3	0,8095	2,9 E-2	0,8099	2,36E-2	0,8107	2.78E-2	0.8075	3.10E-2	0.8177	2,08E-2
320	0,8760	0.8687	7.03E-3	0,8495	2.65E-2	0,8492	2,68E-2	0.8500	2.60E-2	0,8475	2.85E-2	0,8564	1.96E-2
360	0,9090	0,9026	6.04E-3	0,8835	2.55E-2	0,8831	2.59E-2	0,8839	2.51E-2	0,8835	2.55E-2	0.8895	1.95E-2
400	0,9360	0.9304	5,06E-3	0,9115	2,45E-2	0,9117	2,43E-2	0,9125	2.35E-2	0,9115	2.45E-2	0.9174	1.86E-2
440	0.9570	0.9530	4.0 E-3	0,9355	2.15E-2	0,9355	2.15E-2	0,9363	2.07E-2	0,9355	2.15E-2	0.9405	1.65E-2
480	0.9720	0.9710	1.0 E-3	0,9535	1.86E-2	0,9549	1.71E-2	0,9558	1.62E-2	0,9560	1.60E-2	0,9594	1.26E-2
520	0,9855	0,9851	4.0 E-4	0,9715	1.40E-2	0,9707	1.48E-2	0,9716	1.39E-2	0,9715	1.4 E-2	0,9746	1.09E-2
560	0,9975	0,9959	1.6 E-3	0,9855	1,20E-2	0,9834	1.41E-2	0,9843	1.32E-2	0,9935	1.40E-2	0,9967	1.08E~2
800	1.0040	1.0046	-6.0 E-4	0,9955	8,50E-3	0,9939	1.01E-2	0,9943	9.70E-3	0,9950	9.00E-3	0,9962	7.80E-3
640	1.0108	1.0109	-3.0 E-4	1.0031	7.5 E-3	1.0018	8.8 E-3	1,0021	8.50E-3	1.0020	8.60E-3	1.0037	.6,90E-3
680	1.0145	1.0155	-1.0 E-3	1.0091	5.4 E-3	1,0079	6.6 E-3	1,0082	6.3 E-3	1.0100	4.5 E-3	1.0095	5.0E-3
720	1.0180	1.0193	-1.3 E-3	1.0137	4.3 E-3	1.0127	5.3 E-3	1.0130	5.0 E-3	1,0160	2.0 E-3	1.0140	4.0 E-3
760	1.0200	1.0222	-2.2 E-3	-1.0206	-6.0 E-4	1,0164	3.6 E-3	1.0167	3.3 E-3	1.0180	2.0 E-3	1.0175	2.5 C-3
800	1.0220	1.0241	-2.10E-3	-1.0245	-2,50E-3	1.0193	2.7 E-3	1.0195	2.6 E-3	1,0206	1.4 E-3	1.0201	1.9 E-3
		}			_						1 .	$(e^{-1})^{-1} = (e^{-1})^{-1}$	

TABLA 6.1-1 Errores absolutos (EA), de los resultados obtenidos con los métodos anteriores contra los obtenidos con el método de Integración directa para un AX=40

×	Val. Y	Euler		Euler Gauss		Runge Kutta 2 ^e Orden		Runge Kutta 4° Orden		Integración Gráfica		Increm, Finitos	
	Int,Dota.	Y	EA	Y	EA	Y	EA	Y	EA	Y	EA	Y	EA
0	0,38	0,38	0.00	0,38	. 0,00	0,38	0,00	0,38	0.00	0,38	0.00	0,38	0
120	0.6140	0,6224	-8.40E-3	0,5946	1.94E-2	0,5945	1.96E-2	0,5970	1.70E-2	0,5965	1.85E-2	0,7229	-0,1089
240	0.7940	0.8029	-8.90E-3	0,7593	3.47E-2	0.7591	3.49E-2	0,7656	2.84E-2	0.7635	3,05E-2	0,8672	-0,0732
360	0,9090	0.9362	-2.72E-2	0,8733	3,57E-2	0,8731	3.59E-2	0,8837	2,53E-2	0.8835	2,55E-2	0,9508	-0.0418
480	0.9720	1.0018	-2.95E-2	0.8440	2,80E-2	0,9438	2.62E-2	0,9556	1.64E-2	0.9560	1,60E-2	0,9936	-0.0216
600	1.0040	1.0228	-1.88E-2	0,9840	2.00E-2	0,9838	2.02E-2	0,9940	1.00E-2	0,9950	9.00E-3	1,0135	-9,50E-3
720	1.0180	1.0286	-1,06E-2	1.0158	2,40E-3	1,0064	1.26E-2	1.0128	5,20E-3	1,0160	2.00E-3	1,0222	-4,20E-3

105

TABLA 6.1 - 3 Errores absolutos (EA), de los resultados obtenidos con los métodos anteriores contra los obtenidos con el método de integración directa, para un AX=120.
106

	Tirante	Бијал		Fulor Crups		Runge Kutta		Runge Kutta		Integración		Increm, Finitos	
X	."Y"	<u>E</u> .u	<u>ler</u>	Luter	Gauss.			<u> </u>	ruen	Gra	nca	Long, C	a tramo
	Integ.dir.	Y	EA	<u> </u>	EA	<u> </u>	EA	<u> </u>	EA	<u> </u>	EA	<u> </u>	EA
0	0.38	0,38	0.0	0.38	0	0,38	0	0.38	0	0,38	0	0,38	0
80	0.5422	0.5416	6.00E-4	0.5295	1.27E-2	0.5296	1.26E-2	0.5301	1,21E-2	0.5295	1.27E-2	0.5616	-0.0194
160	0,6820	0.6791	2.90E-3	0.6572	2.48E-2	0.6574	2.46E-2	0,6587	2.33E-2	0.6575	2.45E-2	0,6949	-0.0129
240	0.7940	0,7933	7.00E-4	0.7628	3.12E-2	0.7633	3.07E-2	0.7657	2.83E-2	0.7635	3.05E-2	0.7994	-6.40E-3
320	0.8760	0,8821	-6.10E-3	0.8464	2.96E-2	0.8465	2.95E-2	0.8500	2.60E-2	0.8475	2.85E-2	0,8780	-2.00E-3
400	0,9360	0.9451	-9.10E-3	0.9080	2.80E-2	0.9093	2;77E-2	0,9124	2,365-2	0.9115	2.45E-2	0.0336	2.40E-3
480	0.9720	0.9846	-1.26E-2	0.9512	2.08E-2	0.9516	2.04E-2	0,9558	1.62E-2	0,9560	1.60E-2	0.0707	1,30E-3
560	0,9975	1.0061	-8,60E-3	0.9800	1.75E-2	0.9798	1.77E-2	0.9842	1.33E-2	0.9835	1.40E-2	0.9942	3,30E-3
640	1.0106	1.0187	-8.10E-3	0,9984	1.225-2	0,9983	1.23E-2	1.0021	8.50E-9	1.0020	8.60E-3	1.0085	2.105-3
720	1.0180	, 1.0244	-6.40E-3	1.0100	8.00E-3	1.0100	8.00E-3	1,0130	5,00E-3	1.0160	2.00E-3	1.0170	1.00E-3
800	1.0220	1.0263	-4.30E-3	1.0174	4.60E-3	1.0175	4.50E-3	1.0195	2,50E-3	1.0206	1.40E-3	1.0219	1.00E-4

TABLA 6.1-2 Errores absolutos (EA), de los resultados obtenidos con los métodos anteriores contra los obtenidos con el método de integración directa, para un ΔX=60.

107 ┝╧┝╤╤╡┆┊┥┥ ai dan ╎╎╴ HT • ---------┝┝╢┼┿┿┥┤┿┿ -1-1-1-T-+++++4. 15 - LJ-107 uhun ya mene CMS ير في أو با - 1 - D 甘口 -----4. l i Hird 11 1 1.1.1 中 11 1 444 4.4 aparta internation for a set of the _____  $\mathbb{N}_{+}$ alah ist _____ 1111 이 나라 나라 나라 1 4 1 ala panta da bata 1.14 -----en heinderte er 11 Tallin a ÷.... - 61 a lesterator -14 بني المراجعة المراجعة - Dabara - L II (1 ------... ++++ dei dete ferte 11 110 din b يتسبك السابي CIEFT 1 1 + 1 + 1 1.1.1.1.1 7.11 المراب إ 1 40.11.11.1 신전 1. dealer's Ed. St. 1 1 프로토리 아이 생산 방법 ALLER L 十世 manger for for for ----is a share in the second se 74 C . ÷. 1 5 £. 100 500 800 700 البوغة إنترابت . ERRORES ABSOLUTOS USANDO 40 m and the second second 이 이 이 아이는 이 전 옷이 있는 것이 같이 했다. 나는 나는 영국 방법을 한 승규는 [2] [2] [2] [4] トキャキキョ EULER 김 분 씨 김 왕 김 군 김 홍 밥 을 뿐 않 ? 计计算机 化化化化化化化 1 - 1 a 11111111111111 이 가지 않는 것 같아요. 한 것 计数据标识 化化学 - £. -1 1 I I 

HHH 1-11-17-74-Ŧ hi da فسلسة دأدد ł ----արուվել գոնակներ ----<u>AE</u> H +++-----<u>↓</u>-<u>↓</u>-<u>↓</u>-<u>↓</u>-... KMS  $\left| + \right|$ and and A.A.A. . . . . . . 11 يحار بدادية ւն իսհ հոնչութ իստի նոր ն + 5 + 4 ι<del>μ</del>ΕΓ, -----1.1 TTT TTTT 5 p. j 4.4.2 ւրահերի 10 r 1. 1. + hiji -+ -++++ ***** ...... 14 .... 1-1-1-11111 1.000 1.1 1 1 1 44111111 은 김 옷은 의견 김 것 같은 것 것 같다. 한 상 같은 것은 것 것 같은 것 수 있는 것 1 ւիսի իներ 144 الشار في (inj 41 0 2100 -1 ala da a la seg 4 1 44 21111 14 ╵┈┥╌╄╍┟╺┟╌╽╌┿ 1.1.1 ╶╢╷┠╘┠╴╧╶┝╴┠╼┧╼┿╍┥╍┿ 11 ----1 6 --and the second sec +++++ <u>+1</u> 14 -1-1 800 1. 1. 



## CAPITULO 7

CONCLUSIONES Y RECOMENDACIONES.

Anelizando cada uno de los métodos que se estudiaron puede conciuirse lo siguiente:

METODO DE EULER: Para un especiamiento  $\Delta x = 40$  los resultados de éste método se asemejan más a la horizontal de referencia; para un especiamiento  $\Delta x = 80$  los resultados graficados vafían un poco más que en el caso anterior alejándose un poco más de la horizontal; para un especiamiento  $\Delta x = 120$ , es notable la variación comparada con los especiamientos anteriores, pues se aleja más. Por tanto este método debe ser utilizado para especia mientos pequeños.

METODO DE EULER-GAUSS: Este método aunque para especiamientos pequeños los errores absolutos son mayores que para otros métodos usados; se observa que los errores son parecidos para los diferentes especiamientos estudiados, es decir la variación es muy pequeña o poco variable.

METODO DE RUNGE-KUTTA 40. ORDEN En éste método los errores son semejantes a los del método de Euler-Gauss; pero más pequeños.

METODO DE INCREMENTOS FINITOS; Es un método que para espaciamien tos pequeños se pueden obtener buenos resultados, porque se observe en las curvas que para un espaciamiento  $\Delta x = 40$  se acerca a la horizontal; pero para  $\Delta x$  mayores es inestable, da e-rrores absolutos muy grandes.

For lo anterior el método que se recomienda utilizar en problemas de perfiles de flujo gradualmento variado es el de RUMGE-KUTTA 40. ORDEN, ya que comparado con los demás métodos estu-diados es el que nos arroja resultados más satisfactorios y con

111

La ventaja de que es fácilmente programable en cuanquier equipo de computo, desde una calculadora de bolsillo hasta una comput<u>a</u> dora de gran capacidad.

## REFERENCIA

VEN TE CHOW,

HIDRAULICA DE LOS CANALES ABIERTOS EDITORIAL DIANA, MEXICO.

HORACE W. KING, CHESTER O. WISLER JAMES G. WOODBURN. HIDRAULICA EDITORIAL TRILLAS, MEXICO.

GILBERTO SOTELO AVILA, APUNTES DE HIDRAULICA II FACULTAD DE INGENIERIA, UNAM.

D. D. MCCKRAKEN, W. S. DORN. METODOS NUMERICOS Y PROGRAMACION FORTRAN EDITORIAL LIMUSA, MEXICO.

RAFAEL IRIARTE B., HUGO E. BORRAS G. ROSSYNELA DURAN C. APUNTES DE METODOS NUMERICOS FACULTAD DE INGENIERIA, UNAM.