2; 14



# UNIVERSIDAD NACIONAL AUTONOMA DE MEXICO

### FACULTAD DE INGENIERIA

"Análisis del comportamiento de la goma xantana en fluídos de control base agua dulce y salmueras"

## T E S I S

Que para obtener el Grado de:

INGENIERO PETROLERO

PRESENTA:

BECERRIL RAMIREZ ANDRES CORCHADO GOMEZ FRANCISCO JAVIER





## 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.

## I N D I C E

		등의 함께 보고 있다. 이 사는 사는 사는 사람들은 하게 함께 함께 보고 되는 것이 되었다.	PAGINA
Ι.	GENE	RALIDADES	
	I.1.	Definición de un fluído de terminación y reparación	2
		Importancia de las operaciones de Term <u>i</u> nación y Reparación.	2
	1.3.	Problemas frecuentes durante la Termin <u>a</u> ción y Reparación de Pozos	3
	I.4.	Parámetros de selección del fluido de control.	7
	I.5.	Clasificación de los sistemas y materi <u>a</u> les tradicionales y actuales empleados en la elaboración de un fluído de Term <u>i</u> nación y Reparación.	8
1		I.S.1. Fluidos con un alto contenido de sólidos dispersos no tratados.	8
100	er de les	I.5.2. Lodos bentoníticos tratados	9
	1.	I.S.3. Lodos cálcicos	9
		I.5.4. Sistemas no-tratados a base de polímeros y bajo contenido de só lidos dispersos	10
	F	I.5.5. Lodos saturados de sal	10
		I.5.6. Lodos base aceite	11 -
		a) Lodos de emulsión inversa	11
		b) Lodos de emulsión directa	12
		I.5.7. Fluídos a base de aire, niebla, es puma y gas.	12
		I.5.8. Materiales tradicionales	13
		I.5.9. Materiales actuales	14
	I.6.	Goma Xantana	17
ΙΙ	FUNC TROL	IONES Y PROPIEDADES DE UN FLUIDO DE CON-	
	II.1	. Funciones y propiedades de un fluido de control	22

	PAGINA
III. EVALUACION A ESCALA LABORATORIO	
III.1. Elaboración de fluídos de control tradicionales y a base Goma Xantana	28
III.2. Recomendaciones de usos del equipo utilizado	33
III.3. Procedimiento de integración de los sistemas.	40
III.3.1. Fluido tradicional sin tra- tar.	40
III.3.2. Fluido no-tradicional sin tratar.	41
III.3.3. Fluído tradicional tratado	41
III.3.4. Fluido no-tradicional trata	ı - 4 2
III.3.5. Salmuera/bentonita sin trat	ar 43
III.3.6. Salmuera/Goma Xantana sin t tar.	r <u>a</u> 44
III.3.7. Salmuera/bentonita tratada	44
III.3.8. Salmuera/Goma Xantana trata	ıda 45
III.4. Resultados de las pruebas efectuadas	47.
IV. ANALISIS DE RESULTADOS	
IV.1. Análisis de los sistemas agua dulce	71
IV.2. Análisis de los sistemas agua salmue	era 74
CONCLUCTONEC	0.2

BIBLIOGRAFIA

Durante la historia de la industria del petróleo en México una de las actividades de mayor importancia, han sido la perforación, terminación y reparación de pozos, operaciones en las cuales el fluido de terminación y reparación adquieren una gran relevancia, debido a que una inadecuada selección de estos ocasionan daños en las formaciones del tipo irreversible, lo que viene repercutiendo en la vida productiva de los pozos.

Por tal motivo, día con día se han estado mejorando la tecnología de los fluidos de terminación y reparación, para minimizar daños y reducir costos en las diferentes operaciones de mantenimiento.

De ahí que surja la necesidad de que el personal con acceso a las operaciones que se hacen con estos tipos de fluidos, tengan los conocimientos necesarios sobre las propiedades y el manejo de estos sistemas para así obtener una selección adecuada de los mismos.

Tomando en consideración lo anterior en este trabajo so evaluo la goma xantana, en sistemas a base agua dulce y salmueras para evitar el uso de la barita en la elaboración de fluidos de control, y con este reducir el contenido de sólidos en sistemas de altas densidades para evitar el daño permanente a la formación.

#### CAPITULO I. "GENERALIDADES"

I.1. - Definición de un fluido de terminación y reparación.

Un fluido de control es aquel fluido que se coloca frente a la formación productora mientras se realizan operaciones tales como: limpieza, estimulación, perforar, disparar, obturar o matar el pozo. Sus funciones básicas son facilitar el movimiento de los fluidos de tratamiento hasta una profundidad determinada para remover sólidos, chatarra del pozo y controlar las presiones de la formación.

I.2.- Importancia de las operaciones de terminación y repara-

Dentro de la terminación y reparación a pozos, se ha vuelto un objetivo importante que estas operaciones provoquen un daño mínimo a la formación productora, además de controlar las presiones de formación.

Ya que usar sistemas de fluidos deficientes traerá consccuencias de daños a las formaciones productoras independiente al causado por las operaciones de perforación, esto incrementa rá aún más los costos operacionales, además de una notable baja en la producción. Por lo que hoy día se requiere de un mayor conocimiento en el uso adecuado de los diferentes sistemas de fluidos de control. Y sea cual fuera el sistema seleccionado este debe de tener un mínimo de sólidos en suspensión, filtrados que no alteren la permeabilidad de las formaciones, enjarres o películas que puedan removerse fácilmente y no obture la formación productora.

Otro elemento que es de suma importancia dentro de las operaciones de control es el equipo que debe emplearse, el cual es necesario seleccionarlo de acuerdo a las características de la región y las condiciones del pozo: presión, tipo de fluidos contenidos en los yacimientos y el grado de protección deseado.

Estas condiciones son diversas debido a que las intervenciones a pozos se efectúan en lugares muy variados como: plata formas, barcazas, zonas rurales aisladas y agrestes.

I.3. Problemas frecuentes durante la terminación y reparación a pozos.

En las operaciones de terminación y reparación a pozos se presentan varios problemas, los cuales originan daños a la formación, ver Tabla 1.1, estos provocan la pérdida de productividad tanto en pozos productores o inyectores, debido al contacto con fluidos o materiales extraños que obstruyen poros y alteran la permeabilidad en el proceso natural de producción. La Tabla 1.2 muestra el tipo de daño que podemos provocar a la formación productora.

En procesos de recuperación secundaria si no se emplea

agua o gas debidamente tratado se ocasionará también daño a la formación productora, debido al acarreo de sólidos, grasa, contenido de sales no compatibles, escamas de corrosión, etc.

La Table 1.3 muestra otro tipo de problemas que son inherentes a la explotación de pozos petroleros.

#### TABLA 1.1 PROBLEMAS QUE OCASIONAN DAÑOS A LA FORMACION

Incompatibilidad de fluidos

- Reducción de la permeabilidad
- Bloqueo de agua o emulsión
- Hinchamiento de arcillas
- Cambios de mojabilidad

Exceso de presión diferencial contra las zonas producto ras.

- Pérdidas de circulación
- Corrosión
- Desgaste de partes mecánicas de bombas
- Incrustación en tuberías
- Invasión de sólidos
- Pegaduras de tubería
- Taponamientos
- Cambios de mojabilidad

#### TABLA 1.2. NATURALEZA DEL DAÑO A LA FORMACION

- Hidratación de minerales arcillosos
- Dispersión, movimiento y taponamiento por minerales arcillosos, tanto hidratables como no hidratables.
- Acción indeseable de la presencia de aditivos obturantes en los fluídos.
- Influencia de la calidad de los enjarres de los fluidos.
- 5. Bloqueo acuoso
- 6. Sedimentación de sales
- 7. Deslizamiento de partículas del yacimiento
- Influencia de las partículas sólidas de los fluídos.

Causas de daño Invasión de filtrados de fluídos de perforación y de control.

Invasión de fluídos de

perforación

y de

control

- 1. Hidratación de minerales arcillosos
- Dispersión, movimiento y taponamiento por minerales arcillosos, tanto hidratables como no hidratables.
- Influencia de la calidad de los enjarres de los fluídos.
- 4. Bloqueo acuoso
- 5. Sedimentación de sales -
- 6. Deslizamiento en partículas del yacimiento.

Invasión de sólidos de fluídos de perforación y de control

- 1. Taponamiento de los poros internos
- 2. Reducción del radio efectivo del poro
- Influencia de la calidad de los enjarres de los fluídos.
- Deslizamiento de partículas del yacimiento.

#### TABLA 1.3. PROBLEMAS DURANTE LA EXPLOTACION DE POZOS

Problemas en la explotación de pozos petro leros. Obstrucción del aparejo del pozo y de las perforaciones.

Ocasionados por cambios en las condiciones del yacimiento.

Inherentes a la formación y sus fluídos

Dentro de la obstrucción del aparejo del pozo y de las perforaciones se encuentran:

#### a. Incrustaciones de sales:

Carbonato de calcio Carbonato de magnesio Carbonato de fierro Sulfato de bario Sulfato de estroncio Sulfato de calcio Sulfato de fierro Oxido de fierro Cloruro de calcio

#### b. Depósitos inorgánicos:

Arena Sedimentos Diversos

#### c. Depósitos orgánicos:

Material asfáltico Parafina Baterias En problemas originados por cambios en las condiciones del yacimiento:

- Abatimiento de presión
- Invasión de agua
- Invasión de gas

En problemas inherentes a la formación y sus fluídos:

- Daño a la formación
- Baja permeabilidad natural de la formación
- Baja movilidad de los fluídos
- Baja presión del yacimiento

#### I.4. Parámetros de selección del fluido de control.

Como las presiones encontradas en los pozos varían de altas a bajas y los fluidos contenidos en los yacimientos pueden ser inflamables, tóxicos, abrasivos o estar a altas temperaturas, es indispensable seleccionar un sistema de fluído adecuado a los requerimientos del pozo, por lo tanto las consideraciones para la selección del fluido de control son:

- Profundidad de la zona productora
- Presión de fondo
- Temperatura de superficie y de fondo
- Disponibilidad de los fluidos
- Preparación de los fluidos y su costo
- Características de la formación y de los fluidos que contenga.

Otros parámetros que son importantes y que ayudan especificamente a la selección del tipo de sistema requerido para cualquier tipo de operación:son:

- Densidad del lodo
- Viscosidad plástica
- Punto de cedencia
- Fuerza de gelatinización
- Pérdida de fluído
- Eniarre
- Alcalinidad
- Dureza
- Cloruros
- Por ciento de sólidos/líquido
  - Capacidad de cambio de Ion
- Presión hidrostática
  - Velocidad anular
  - Gasto de bomba
  - Caídas de presión
  - Flujo turbulento/laminar
  - Densidad equivalente de circulación
- I.5. Clasificación de los sistemas y materiales tradicionales y actuales empleados en la elaboración de un fluído de terminación y reparación.
- I,5.1, Fluídos con un alto contenido de sólidos dispersos notratados.

Son lodos naturales que generalmente son usados para pozos de poca profundidad o perforaciones someras.

Son lodos que estan compuestos de agua, arcillas de for-

mación y pocas cantidades de bentonita y otras arcillas adicionadas.

#### I.5.2. Lodos bentoníticos tratados.

A grandes profundidades o donde las condiciones del pozo seriam problemáticas, los lodos a menudo son dispersados tipíca mente con lignosulfonatos u otros productos. Estos productos son efectivos defloculantes y reductores de filtrado. Además emplean lignitos solubles y químicos especiales para adaptar o mantener las propiedades específicas del lodo.

#### I.5.3. Lodos calcicos.

Para este lodo se emplean: Cal hidratada, sulfato de calcio, cloruro de calcio, etc. Se utilizan para inhibir la hidratación (hinchazón) de formaciones arcillosas y lutitas, controlar la migración de lutitas, como agrandamiento del agujero y el incremento de viscosidad debido a los sólidos dispersos que se adicionan de la formación.

Los sistemas a base de yeso usualmente tienen un phontre 9,5 y 10;5 y un exceso de concentración de yeso de 2 a 4 lb/bl (600 a 1200 mg/l de calcio); los sistemas cálcicos tienen una concentración excesiva de 1 a 2 lb/bl y un phontre 11.5 a 12 (sistemas bajos en yeso) o de 5 a 15 lb/bl (sistemas altos en yeso)

 Sistemas no-tratados a base de polimeros y bajo contenido de sólidos dispersos.

En este tipo de lodos se emplean productos químicos de cadenas largas y altos pesos moleculares (polímeros naturales y/o sintéticos), los cuales incrementan la viscosidad, reducen la pérdida de filtrado y estabilizan la formación. Varios tipos de polímeros son adecuados para estos propósitos inclusive su gran ventaja es la de ser más solubles en ácido que la bentonita por lo que se reduce la cantidad de arcilla necesaria para mantener la viscosidad.

Bajo contenido de sólidos dispersos.

Son aquéllos sistemas en los cuales la cantidad (volumen) y tipo de sólidos es controlable. El total de sólidos no deberá de ser mayor que un rango del 6 al 10% por volumen. En relación a las arcillas estas deberán de estar dentro de un 3% o menos. Una ventaja primaria de estos sistemas es que mejoran significativamente el gasto de penetración.

#### I.5.5. Lodos saturados de sal.

Algunos grupos de lodos han sido incluídos en esta catego ría, los sistemas saturados de sal tienen una concentración de iónes de cloruro de 189 000 ppm. Los sistemas de agua salada tienen un contenido de cloruro desde 6 000 a 189 000 ppm y para aquellos que están referidos a los sistemas salobres o de

agua de mar.

Los lodos son preparados a base de agua dulce o salmueras y cloruro de sodio (u otras sales tales como el cloruro de potasio utilizado como el ión inhibidor) mezclados para obtener los resultados deseados. Varios productos especiales tales como la atapulgita, carboximetilcelulosa, almidones y otros son usados para mantener la viscosidad y limpieza del pozo. Se utilizan para perforar estratos de sal o domos salidos, pero su uso es limitado debido a que presentan problemas como:

- No controlan el filtrado
- Su alta densidad
- No proporcionan viscosidad adecuada para mantener en suspensión los sólidos.
- No resisten altas temperaturas, ya que se ocasiona la cristalización de los sólidos.

#### I.5.6. Lodos base aceite.

Estos sistemas son usados en pozos profundos y altas temperaturas, en formaciones inestables con flujos de agua y gas. Estos se clasifican en dos tipos:

#### a. Lodos de emulsión inversa:

Son aquéllos que tienen agua como la fase dispersa y el aceite como la fase contínua. Estos deben de contener arriba del 50% de agua en la fase líquida. Los emulsifi-

cantes (comúnmente ácidos grasos y derivados de la amina)
jabones de altos pesos moleculares y concentraciones de
agua, son elementos que usualmente se utilizan para controlar la reología y la estabilidad eléctrica del sistema.

#### b. Lodos de emulsión directa:

Son aquéllos cuya fase portadora es el agua y la dispersa al aceite, comúnmente elaborados de una mezcla de 6xidos de asfalto, ácidos orgánicos, alcalinos y otros agentes, combustible diesel. Las propiedades del gel y viscosidad se pueden mantener si se desea modificar o ajustar la concentración de ácido y jabones alcalinos.

#### I.5.7. Fluidos a base de aire, niebla, espuma y gas.

Estos sistemas se emplean generalmente en pozos con bajas presiones y formaciones estables, cuatro operaciones básicas son incluídas en esta categoría especial de acuerdo al IADC (Asociación Internacional de Contratistas de Perforación), éstos incluyen:

#### a. Perforación con aire seco:

La cual implica la inyección de aire o gas seco al interior del agujero a gastos tales que las velocidades anulares sean capaces de remover los recortes.

#### b. Perforación con niebla:

Implica la injección de un agente espumante a una corrion te de aire, la cual se mezcla con agua producida para separar y levantar los recortes obtenidos de la perforación.

#### c. Espumas estables:

Estos Fluídos usan detergentes químicos y polímeros y un generador de espuma que acarrea los recortes por medio del movimiento rápido de las corrientes de aire.

#### d. Fluidos aereados:

Son catalogados como lodos con aire inyectada (los cuales reducen la columna hidrostática) son capaces de remover los sólidos de la perforación desde el fondo del pozo has ta la superficie.

En la elaboración de fluidos de terminación y reparación se han utilizado diversos materiales, desde los más fáciles para obtener como productos de tipo orgánico como inorgánico, hasta aquéllos que son obtenidos mediante procesos químicos simples y complejos. Aquí sólo mencionaremos algunos que son usados en la elaboración de los fluidos de control:

#### 1.5.8. TRADICIONALES

- Arcillas (barita, bentonita, atapulgita, lutita, sepiolita)

- Quebracho
- Agua
- Sal
- Aceite (diesel, accite mineral)
- Asbestos
- Oxido de hierro
- Oxido de - Galeana
- Almidón
- Materiales fibrosos
- Cáscara de nuez
- Recorte de celofán
- Lignosulfonatos
- Lignitos
- Sulfatos
- Fosfatos
- Tanatos
- Adelgazadores químicos (ligninas, lignosulfonatos, taninos)\*

#### I.5.9. ACTUALES

- Polímeros derivados de petroquímicos base acrilica, vinílica.
- Lignitos modificados, acrilicas modificadas
- Polímeros naturales modificados por procesos enzimáticos, xantanas.
- Acidos grasos poliexietilénicos
- Eteres
- Esteres

El control de ciertas propiedades del fluído de control lo proporcionan ciertos materiales como son:

- Viscosificantes.
  - Bentonita
  - Polimeros naturales: Goma xantana

Goma guar

<sup>\*</sup> Son dispersantes químicos derivados de productos orgánicos naturaies.

Carboxymetil Celulosa (CMC) Hidroxyetil Celulosa (HEC) Goma xantana Lignosulfonato de calcio Polyacrylamide

- Atapulgita
- Asbestos

#### II. Densificantes:

- Arcillas
- Barita
- Galena
- Carbonato de calcio
- Cloruro de sodio
- Cloruro de calcio
- Cloruro de zinc
- Bromuro de calcio
- Cloruro de zinc/cloruro de calcio
- Bromuro de zinc

#### III. Control de pérdida de agua o filtración:

- Dispersantes químicos derivados de productos naturales
- Dispersantes químicos derivados de productos petroquímicos base estirenica
- Bentonita
- Almidón pre-gelatinizado
- Carboxymetil celulosa (CMC)
- Poliacrylates
- Gomas
- Aceites emulsificantes

#### IV. Reductores de viscosidad:

- Fosfatos:

Pirofosfato de sodio ácido

Fosfato tetrasódico Hexametafosfato de sodio

#### - Tanatos:

Estracto de quebracho Estracto de abeto

#### - Aceites:

Mineral Diescl

#### - Lignitos:

Lignitos de mina (ácidos húmicos) Lignitos caustizados Lignitos modificados

#### - Lignosul fonatos:

Lignosulfonato de calcio Lignosulfonatos de sodio modificados

- Poliacrilatos de sodio

#### V. Control de PH:

A continuación se dará una lista de los aditivos en el tratamiento del PH de los fluídos:

	The state of the s
그림 등장 및 그림부의 사용하는 글 가장 글로달	
보고 있을 하루고 하는 눈이 잘 못했는까	집에 마르막길 사실 보일 때문에 되었다.
Carbonato de Bario	10.00
Bicarbonato de sodio	8.3
Sulfato de calcio (CaSO <sub>4</sub> -1 H O	yeso) 6.0
Cromolignosulfonatos	3.4 - 4.0
Carbonato de Sodio	11.0

		PH ···
Hidróxido de calcio	- 1	2.00
Lignito		5.00
Quebracho		3.8
Pirofosfato de sudio ácido		4.8
Hexametafosfato de sodio		6.0
Tetrafosfato de sodio		7.5
Pirofosfato tetrasódico		9.9
Hidrodróxido de sodio (sosa caústica)	1	3.0
Lignosulfonato de calcio		7.0

Hasta aquí se han mencionado sólo algunos de los matoriales existentes en el mercado para la elaboración de fluídos de control como de perforación.

#### I.6. Goma Xantana.

La goma xantana es una polisacárido de alto peso molecular producido por crecimiento bacterial a partir de la bacteria de la planta xanthomonas campestris; cada bacteria individual produce una cadena compuesta de este polisacárido.

El polímero es producido comercialmente desarrollando las bacterias mediante el proceso químico conocido como fermentación precipitando la goma en alcohol y posteriormente secando y moliendo el producto hasta su forma final en polvo.

La goma xantana puede usarse en agua dulce como salada, usualmente se emplea como viscosificante y gelante.

Este polímero puede emplearse en operaciones de terminación, reparación y procesos de recuperación secundaria, dando como resultado una mayor capacidad de producción, puesto que se maneja un menor contenido de sólidos y por consiguiente un menor daño a la formación productora.

La goma xantana es degradada por acción bacteriana, es por lo tanto necesario el empleo de un antibactericida para evitar esta degradación, su temperatura máxima de trabajo de la goma xantana es de 120°c. La Fig. 1.1 muestra la estructura de la goma xantana.

Pruebas de laboratorio han demostrado que las soluciones con goma xantana presentan las siguientes propiedades:

- Buen suspensor de arenas
- Imparte a medios arcillosos un comportamiento pseudoplástico.
- Es soluble y estable en un amplio rango de concentracion nes de sal.
- Tiene habilidad para gelar
- Roducen al máximo la fricción, al estar bombeando grandes gastos
- Son estabilizadores de arcillas
- Provocan un mínimo daño a la formación productora.
- La viscosidad de las soluciones de goma xantana es independiente del ph en un amplio rango.
- La temperatura tiene el siguiente efecto: en altas concentraciones (1%) la viscosidad prácticamente no decrece cuando ocurre un incremento en la temperatura. En b<u>a</u>

## ESTRUCTURA DE LA GOMA XANTANA

FIG. 1 1

jas concentraciones (0.3%) el incremento en la temperatura ocasiona alguna reducción en la viscosidad. El decremento de la viscosidad puede ser minimizada mediante la adición de pequeñas cantidades de cloruro de sodio o cualquier otra sal monovalente.

- El efecto de la sal sobre la viscosidad es relativamente insignificante. El efecto de la concentración de sal sobre la viscosidad en un sistema estabilizado con la goma xantana dependerá de: La concentración del polímero, ph, etc.
- La estructura original de la goma imparte excelente estabilidad de la viscosidad en presencia de muchos ácidos y bases, dicha estabilidad se incrementa con altas concentraciones del polímero.
- La goma xantana no es un material riesgozo y puede ser usado sin correr ningún peligro y es biodegradable.
- La goma xantana es compatible con más aditivos usados en fluídos base agua. Consecuentemente se puede usar para obtener una recología óptima en una gran variedad de fluídos de perforación o control.
- Al utilizar un fluído de control a base de bentonita y barita, se forma un enjarre que no es fácil removerlo, en cambio si se utiliza la goma xantana como viscosificante entonces se forma un enjarre que por ser biodegra dable es fácil removerlo.
- Reduce por su tamaño de partícula la permeabilidad del enjarre y por consiguiente el filtrado.
- Inhibe la floculación de las arcillas en presencia del agua salada.
- Tiene un comportamiento típicamente coloidal.

El polímero goma xantana es un material hidrofílico que es causa del mayor problema encontrado en su uso, puesto que por su afinidad por el agua es necesario adicionarle lentamente para evitar la formación de terrones que no es otra cosa que el hinchamiento de las capas exteriores del polímero por lo que las interiores casi no se hinchan.

Se recomienda adicionar un saco de polímero (25 kg) cada 30 min. Esto si el equipo mezclador esta trabajando apropiadamente, esto permite que cada partícula se humedezca independien temente. Cuando el equipo no trabaja adecuadamente, es necesario utilizar alguna técnica para hidratar apropiadamente el polímero. Una técnica consiste en agregar un polímero dispersante, otro métudo consiste en ligar al polímero alguna substancia solvente como por ejemplo el diesel, aceite, kerosena, etc.

CAPITULO II: FUNCIONES Y PROPIEDADES DE UN FLUIDO DE CONTROL

II.1. Las principales [unciones de un fluido de control en terminación y reparación a pozos son:

#### 1. Mantener controlada la presión de formación:

El agua, aceite o gas contenidos en el yacimiento ejercen una presión de formación.

Para facilitar las operaciones de torminación y reparación es necesario contrarrestar esta presión de formación y tenerla en un punto de equilibrio ejerciendo una presión contraria mediante el fluido de control, a esta presión se le llama
presión hidrostática, la cual es directamente proporcional a
la densidad del fluido y la altura de la columna que la contiene.

#### 2. Evitar o minimizar el daño a la formación:

El fluido de control debe contener agentes dispersantes que faciliten su fluidez y reduzcan la resistencia del mismo fluido al estar en reposo (estructura tipo gel), con lo cual el cquilibrio entre la presión hidrostática y la presión de formación no se altere al ser introducida la sarta de trabajo, lo cual permite evitar o minimizar el daño a la formación por invasión de fluidos o sólidos hacia los intervalos productores.

#### 3. Acarreo de recortes a la superficie:

Es necesario que el fluido tenga una viscosidad adecuada para soportar y acarrear los recortes, chatarra o herramientas que hayan caído al pozo, sin descuidar la densidad y el gasto óptimo de la bomba de lodos.

#### 4. Suspensión de recortes al detenerse la circulación:

El fluido de control deberá formar una estructura gelatinosa al estar en reposo para evitar que los recortes o chatarra se precipiten hacia el fondo, manteniêndolos en reposos,
y que al reiniciarse la circulación el fluido recobre su fluidez, a este fonómeno se le denomina tixotropía:

Trixotropía - Es la tendencia que tienen algunos fluidos de formar estructuras gelatinosas o semisólidas cuando están en reposo y que al ser sometidas a un esfuerzo vuel ven a su estado original.

#### 5. Soporte del peso de la sarta de trabajo:

Esta función va inherente al mismo fluido, ya que cuando se introduce la sarta, esta recibe una fuerza igual al fluido desalojado, por lo que la sarta tiene un peso menor al ser introducido en el fluido.

 Enfriamiento y lubricación de la herramienta de molienda y sarta de trabajo:

Al estar operando la sarta a la herramienta de molienda es ta genera una gran cantidad de calor, por la fricción, este calor generado es disipado a la superficie por la circulación del fluido de control, además si se adicionan aceites combinados con emulsificantes en su preparación esto traerá una lubricación a esta herramienta.

Esta función nos proporciona:

- a) Prolongación de la eficiencia de la barrena o molino,
- b) Disminución de la presión y mejorar el acarreo,
- c) Una presión menor de bombeo,
- d) Menor desgaste por fricción en la sarta y en la tubería de revestimiento.

#### 7. Formación de enjarre:

El fluido por su viscosidad o sólidos en suspensión a la que están sometidos forman una película o costra (enjarre) que ayuda a mantener consolidada la formación, evitar la invasión de fluido o sólidos hacia los intervalos reproductores.

Este enjarre debe ser de un espesor mínimo y sea fácil de remover para evitar el daño al yacimiento.

Promover un medio adecuado para efectuar operaciones de ca

 ble con la linea de acero y herramientas especiales.

Operaciones como: Registros de cable, disparos, desconexio nes de tuberías, apertura o cierre de válvulas de circulación, toma de registros de presión de fondo, etc., son hechos de herramientas que se introducen al pozo utilizando cables y línea de acero.

Por lo tanto, es importante mantener la viscosidad y gelatinosidad del fluido en condiciones, para que la introducción y recuperación de las herramientas operadas con cable y línea de acero, no encuentren resistencia en el interior del pozo.

LAS PROPIEDADES DE LOS FLUIDOS DE CONTROL SON:

A. Densidad (Protección a la productividad de la formación)

Es probablemente una de las propiedades más importantes, ya que gracias a su correcto menejo se logra el control de un pozo: manteniendo la presión hidrostática igual o ligeramente mayor que la presión de formación.

B. Viscosidad: (bajo contenido de sólidos dispersos)

Va a depender de la concentración, calidad y dispersión de los materiales viscosificantes suspendidos en 61. Esta propiedad de los fluidos de control tendrá gran importancia para el acarreo de recortes que mejorarán al aumentar la misma.

C. Gelatinosidad: (bajas propiedades tixotrópicas).

La magnitud y el tipo de resistencia de estas estructuras tipo gel que forma el fluido de control, son de importancia de terminante para lograr la suspensión de recortes y de material densificante, cuando el fluido se encuentra en reposo.

Si las geles no tienen suficiente resistencia, los recortes y el material densificante se precipitarían al fondo.

Para una resistencia excesiva de estas estructuras también puede causar peligrosas complicaciones como las siguientes:

a) Retención de aire o gas en el fluido:

Lo que afecta la densidad del fluido y provocar un desequi. librio entre la presión hidrostática y la presión de formación.

 Necesidad de presiones excesivas al establecer circulación después de un viaje de la sarta de trabajo o molienda.

Lo que daña a la formación al causar una introducción de fluido hacia ella.

c) Reducción de velocidad de asentamiento de recortes en las

presas.

Lo que provoca que los recortes o chatarra no se separen del fluido y se depositen en las presas de asentamiento y sean recirculados al sistema.

d) Efecto de succión al sacar tubería.

Puede provocar descontrol del pozo.

 e) Aumento de presión al introducir la sarta de trabajo o molienda

Hay daño al yacimiento productor.

f) Dificultad para introducir al fondo del pozo, las herramientas que se manejan con cable y líneas de acero.

#### D. Potencial hidrógeno:

La acidez o alcalinidad de un fluido de control influye determinantemente en las propiedades de flujo, en las resisencias de gel, en el control de corrosión, en el rendimiento de las arcillas, en las pérdidas de filtración.

Los fluidos de control que se manejan en los pozos deben tender a sor alcalinos. CAPITULO III. "EVALUACION A ESCALA LABORATORIO"

III.1. Elaboración de fluídos de control tradicionales y a base xantana.

El propósito de evaluar sistemas tradicionales con no-tradicionales fue para tener parámetros comparativos que dificran la eficiencia de la goma xantana en agua dulce y salmueras de (NaCl y CaCl<sub>2</sub>).

Los sistemas tradicionales se elaboran a base de bentonita y los no tradicionales a base de goma xantana y ambos se densificaron a 1.20 gr/cc; 1.40 gr/cc y 1.80 gr/cc con barita y como alcalinizante se empleo sosa caústica para ambos casos.

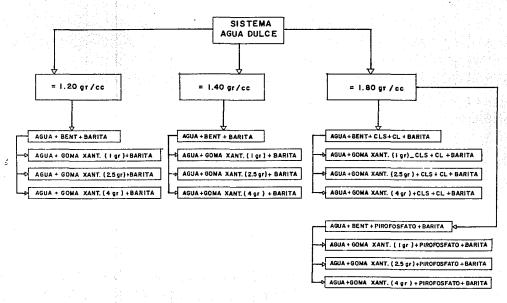
Para densidades de 1.80 gr/cc se adicionó dispersante en concentraciones de:

Cromolignosulfato (8 gr) para agua dulce y salmueras
Cromolignito (4 gr) para agua dulce y salmueras
Pirofosfato (10 gr) para agua dulce y salmueras

La bentonita se empleo al 6% en peso en relación al agua y la goma xantana al 0.15%, 0.25% y 0.4%.

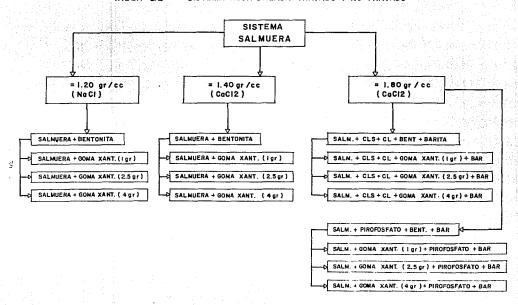
Las Tablas 3.1 y 3.2 muestran los diagramas de los sistemas elaborados en agua dulce y salmueras sin tratar y tratados con dispersantes.

TABLA 3.1 SISTEMA AGUA DULCE TRATADO Y NO TRATADO



NOTA: CONCENTRACIONES EN gr/II

TABLA 3.2 SISTEMA AGUA SALADA TRATADO Y NO TRATADO



NOTA: CONCENTRACIONES EN gr/II.

Las pruebas físicas efectuadas para su evaluación fueron las siguientes:

#### Equipo Requerido

	lad	

Embudo marsh

2. Reologia a 60' f y 120' f

Viscosimetro fann 35 V-G

3. Filtrado

Filtrado prensa de baja pre sión y temp-ratura.

4. Contenido de sólidos

Retorta

5. Contenido de arena

Eleutiómetro

El control de las propiedades de ciertos materiales fue básico para su integración en los sistemas a evaluar, la Tabla 3.3 muestra estos materiales.

Los siguientes materiales nos permiten obtener salmueras de diferentes densidades:

#### CLORURO

#### DENSIDAD QUE PROPORCIONA

Agua de mar	and the first profit of	1.03	gr/cc
Cloruro de potasio (KCL)		1.16	gr/cc
Cloruro de sodio (NaCL)		1.20	gr/cc
Bromuro de calcio/Cloruro (CaCl <sub>2</sub> /CaBr <sub>2</sub> )	de Calcio	1.80	gr/cc
Bromuro de zinc/Bromuro de CaBr <sub>2</sub> /ZnBr <sub>2</sub> )	calcio	2.30	gr/cc

TABLA 3.3 ANALISIS DE LABORATORIO DE LOS MATERIALES UTILIZADOS

MATERIAL	DENSIDAD	COMPOSICION
AGUA DULCE	1.0 gr/cc	PH - 7
Viscosidad Marsh - 26 seg.		Salinidad (Cloruros) 220 ppm Alcalinidad 0.1 ml Carbonatos 122 ppm
BARITA	4.21 gr/cc	
BENTONITA	2.173 gr/cc	
CLORURO DE SODIO (NaC1)	2.308 gr/cc	
CLORURO DE CALCIO (CaCl <sub>2</sub> )	2.16 gr/cc	

## III.2. Recomendaciones de uso del equipo utilizado

Para obtener mejores resultados del equipo empleado, so dan una serie de pasos para su manejo:

## Matraz Lechatelier. (Ver diagrama descriptivo).

Proporcionan un método rápido y exacto, para determinar la densidad de los materiales sólidos a que compongan un fluido de control.

- a. Introduzca en la estufa por 15 min. a una temperatura de 150 C el material a utilizar (barita, bentonita, sal, etc.), para eliminar la humedad que pudiera contener.
- Inmediatamente se coloca en el desecador por 25 min.
   el material.
- c. Se afora a cero el matraz con diesel.
- d. Se agrega poco a poco el material desecado, dando lige ros golpes a la base del matraz para evitar que el material forme un tapón en el cuello del matraz.
- e. Después se coloca en baño maría hasta estabilizarse la lectura.

### Balanza de Lodos

Es el equipo más utilizado en los equipos petroleros por

su fácil manejo y su exactitud para determinar el peso específico del lodo; diesel y salmueras.

- a. Colocar la balanza de lodos en una superfície lisa y nivelada
- Llenar completamente la copa; cuidando que no queden burbujas atrapadas en el fluído;
- c. Colocar la tapa, manteniendo tapado el agujero de la misma con el dedo pulgar y limpiando el exceso exterior de la copa y colocar la balanza sobre su base.
- d. Mover la pesa deslizante hasta que la burbuja del nivel se encuentre nivelada y entonces leer su lectura.

#### Embudo Marsh.

El embudo marsh es un instrumento de tipo estático y la variable a medir es el grado de fluidez en una forma cualitativa y cuantitativa en función del tiempo. Podemos definir a la viscosidad marsh como el tiempo en segundos que tarda en salir un litro de fluído en un embudo de 152 mm de diámetro en la parte superior y 304.8 mm de altura. La mitad de la abertura superior está cubierta con un cedazo de malla 10. El orificio inferior tiene 4.75 mm de diámetro y 50.8 mm. de longitud la capacidad del embudo es de 1500 cc.

Los valores obtenidos con el embudo marsh están influencia dos por los principios físicos de velocidad y fuerza de ge latinosidad y también por la densidad del fluido.

- a. Sostenga el embudo en posición vertical con el dedo in dice tapando el orificio de descarga.
- b. Vacie a través del cedazo de muestra de fluído, llenan
   do hasta la marca en la parte inferior del cedazo.
- c. Inmediatamente quite el dedo indice del tubo de descarga y con el cronómetro mida los segundos que tarda en salir del embudo un litro de fluido.

### 4. Viscosimetro Fann 35 V-G.

El principio en el que se basa es el esfuerzo cortante y es determinado como función de una velocidad de corte. La medida básica es el esfuerzo cortante necesario para hacer girar un motor sumergido en el fluído que se prueba, el cual está contenido en un vaso estacionario.

Las lecturas del valor del esfuerzo cortante se hacen directamente en una escala. Las lecturas del esfuerzo cortan
te obtenidas a 300 y 600 rpm forman una recta cuya pendien
te es el valor de la viscosidad plástica, la cual se puede definir también como el valor del incremento del esfuer

zo de corte que produce un aumento unitario en la velocidad de corte. También se puede obtener la fuerza de gelat<u>i</u> nosidad que es el valor del esfuerzo de corte necesario pa ra iniciar una velocidad de corte en fluído es una propiedad de los fluídos tixotrópicos, las medidas se reportan generalmente como fuerzas de gelatinosidad inicial o a 10 seg. y fuerza de gelatinosidad de los fluídos plásticos, que es la velocidad con que se forma un gel en un líquido tixotrópico al quedar en reposo.

- a. Cerciorarse que el voltaje disponible sea el correcto para el equipo.
- b. Vaciar una muestra del fluído analizar en el vaso (pre viamente pasado por una malla No. 10 si es necesario, cuando contiene materiales obturantes), coloque el vaso en su soporte y levantelo hasta que el rotor quede sumergido en el fluído hasta la marca grabada en dicho rotor.
  - c. Conecte el viscosímetro y posecionelo en su máxima velocidad durante 10 seg. aproximadamente para romper la gelatinización, una vez estabilizada la lectura anote su valor y cambie a la siguiente velocidad y repita lo anterior.
  - d. Para el gel inicial posecionar en la velocidad de 600 rpm por 15 seg., apagarlo y dejarlo reposar por 15

seg. al mismo tiempo cambie a la velocidad de 3 rpm pasados los 15 seg. encienda el viscosímetro y tome la máxima deflexión de la escala como el valor del gel inicial.

- e. Cambie en seguida la velocidad a 600 rpm y mantengalo así por 15 seg. apague el viscosímetro durante 10 min. y cambie a la velocidad de 3 rpm, pasados los 10 min. encienda el viscosímetro y tome la máxima deflexión de la escala, que será el valor del gel final.
- 5. Filtro prensa de baja presión y temperatura.

Consiste en determinar la cantidad de líquido que se extrae de una muestra de fluído por medio de un filtro prensa de área filtrante específica, a una presión aproximada de 100 lb/pg<sup>2</sup> y durante un intervalo aproximado de 50 min. el espesor de los sólidos retenidos por el papel filtro empleado en la prueba se denomina enjarre del fluído en cuestión y se reporta en mm, el valor del filtrado y el espesor del enjarre dependen de la concentración y naturaleza de los sólidos dispersos del fluído, especialmente los de dimensiones coloidales, de la concentración y características de los líquidos emulsionados en el fluído, de la presencia de ciertos reactivos, tales como el almidón, CMC, quebracho, etc.

a. Ensamblese la celda receptora, colocando el empaque,

cedazo, papel filtro y base de celda.

- b. Lleno con fluído hasta i de pg. del borde superior de la celda (aproximadamente 250 ml) e intégrese todo el conjunto al soporte.
- c. Coloque una probeta graduada debajo del tubo de descarga de la celda para recibir el filtrado, cierre la válvula de purga y ajuste el regulador de presión a 100 lb/pg<sup>2</sup> por 30 min.
- d. Pasados los 30 min. mida el enjarre dejado y el filtra do obtenidos, cuidando antes de cerrar el nitrógeno y abrir la válvula de purga y lavar un poco el enjarre dejado.

### 6. Eleutiómetro.

El contenido de arena se determina por lavado, asentamiento y separación de partículas sólidas por medio de una malla que retiene únicamente por su tamaño las partículas de arena. El volumen de arena se mide y se expresa en porcentaje.

- a. Vacíe la muestra de lodo en el eleutiómetro hasta su aforo indicado y terminelo de llenar con agua hasta su aforo indicado.
- b. Con el dedo pulgar tapando la parte superior del eleu

tiómetro agítelo hasta que se haya mezclado el agua con la muestra y vacie por el embudo;

- c. Dele vuelta al embudo y coloque su parte inferior den tro del eleutiómetro agitelo hasta que se haya mezela do el agua con la muestra, vacío el embudo.
- d. Repita cuantas veces el procedimiento hasta obtener pura agua cristalina durante la agitación.
- Deje en reposo y mida el contenido de arena en la escala del eleuti\u00fametro.

#### 7. Retorta

Las propiedades de un fluído como la densidad, fuerza de galatinosidad y filtración son dependientes en grado considerable del contenido de sólidos. El conocimiento del volumen de sólidos en el fluído, puede dar una explicación de cirtas propiedades indeseables e indicar el tratamiento que se deba seguir.

a. Coloque una cantidad de fluído en la retorta, general mente el depósito de fluído de las retortas tienen la forma de un picnómetro y retiene un volúmen de fluído exactamente igual en todas las determinaciones. Si es necesario pase antes la muestra del fluído por un cedazo de malla No. 10; empaque la parte superior de la retorta con fibra de acero fina.

- b. Arme la retorta y coloquela en su soporte aislador, ponga una probeta graduada en la descarga del condensador (el tamaño de la retorta es especial para cada marca de retorta). Agrege una gota de agente humectante a la probeta.
- c. Conecte la corriente a la resistencia eléctrica hasta que termine la destilación y proceda a tomar la lectura del fluído recolectado en la probeta y reporte el contenido de agua y sólidos en porcentaje.

## III.3. Procedimiento de integración de los sistemas.

### III.3.1. Fluido tradicional sin tratar:

		and programme the first of the
Componentes	Proporciones	Densidad
na mang ina pada bah	그 보다는 사람이 사용하는 분명이 많아 가장 전혀 먹었다.	
- Agua	1 IÇ	
- Bentonita	60 (gr /6%)	1.20 gr/cc
5555200		,,,,,
- Barita	549.85 gr	1.40 gr/cc

### Procedimiento de preparación:

- Poner en un vaso metálico el agua
- Agregar lentamente la bentonita, cuidando no se formen grumos.
- Adicionar la barita sin quitar la agltación hasta obtener la densidad deseada.

NOTA: Concentraciones en gr/lt.

III.3.2.- Fluido no-tradicional sin tratar:

, i	100	a	de Mila	220	Service and		riedza, i	4,34	aa yaato	1.36	Self Laterier	2000
C	ompo	nento			1	ropo	rcion	es		I	ensidad	1
•	agu	а				l-lt				146.6		
÷			ntana			l gr	(n 15	9 1				
7	gom	u	Lana			2.5 g	r (O.	251)			.20 y	
						gr.	(0.4	ኔ)			gr/c	
ń		7			2	34 gr					.20 gr	/cc
	bar	TLB			WALL SE	50 gr	Villago Inc.			with the	.40 gr	Jane 10
			1500	(新护)。	Charles of the	JU KI	1000	agenti, wat	100	55.5	.40 gr	,

### Procedimiento de preparación

- poner en el vaso metálico el agua
- agregar muy lentamente la goma xantana, cuidando de no formar grumos por su alta afinidad con el agua, manteniendo una agitación constante. El ritmo de adición de la goma xantana debe ser mucho más lenta que la de la bentonita.
- adicionar la barita sin dejar de agitar hasta obtener la densidad deseada.

### III.3.3. Fluido tradicional tratado:

C	on	١pc	ne	nt	e s						рı	roj	10	rc	io	ne	5	À				-(1	)e	ns	da	d	
			200		- 95											ď.				 	erie. Zana	5		- 40		- :-	. ''. 
d N	1						i Difer Mariti				4	4						H	i.								1
1	ě	ıgı	ıa.							d	١.	ै	٠.														
-	1	ел	ito	ni	ta	K.					61	)	gr	(	6	٤)		i i									
		ĺ:			AÚ.		*	9.4					ु														
	(	:19	•	Ç.	j.				100		8	g	r							,							
4		- 1									4	្រំ	r		2												
		-								ું.		•		1.1			٠,										
		so:	sa i	ca	ús	ti	ca	V.,	7		1	. 2	m	1													

Componentes		Proporciones	Densidad
the second of the second	and the state of the same of the	gine to a programme a regularity in a regularity of the contraction of	and the property of the control of t
	mer deposit	emissionis en especial de la company de la c	그렇게 보고 이 생각이 되어 있는데?
			그래는 하다 하는 사람들이 되었다.
- pirofosfa	to (*)	10 gr	
Privione	The same of the sa	The self of the ball of the ba	lagitja ir o komunicki sepitali i i stoje
보다는 그렇게 얼굴됐		Made State Control of the Control	
- barita		1330 gr.	1.80 gr/cc
	使用 医腹膜炎		1.00 g1/cc

# Procedimiento de preparación:

- Poner en el vaso metálico el agua
- Agregar la bentonita lentamente, manteniendo la agitación y agregar el Cis, CI en las cantidades necesarias.
- Adicionar la sosa para ajustar el PH si fuera necesario
- Adicionar la barita hasta la densidad necesaria sin la agitación.

### III.3.4. Fluido no-tradicional tratado:

Componentes	Proporciones	Densidad
7 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 -		
- agua	1 1t	
- goma xantana	1 gr (0.15%) 2.5 gr (0.25%)	1.80 gr/cc
The second secon	4 gr (0.41)	1.00 gr/cc
- sosa caústica	1 m1	
- C1s	18.gr	
CL	4 gr	
- Pirofosfato (*)	10 gr	
- barita	1330 gr.	1.80 gr/cc

## Procedimiento de integración:

- Poner el agua en el vaso metálico
- agregar las cantidades de goma xantana a utilizar
- adicionar la sosa caústica para ajustar el PH
- adicionar el Cl y Cls en las cantidades necesarias sin dejar de agitar.
- (\*) Adicionar el pirofosfato en la cantidad necesaria sin de jar de agitar.
- adicionar la barita en la cantidad necesaria para obtener la densidad necesaria sin dejar de agitar.

### III.3.5. Salmuera/bentonita sin tratar:

c	omn	One	nto	•	-		6.7	D	201	107		On		100	31.37				Dens	idar		
~		0110			4.775	4			101	,,,,	٠.	011	-3	4 5 700	100				Deiris	Tuat	٠, ,	
					15, 100	16.4	2 - 3	Sie	23.				100									
		1 + 46	33	7.6	e 1988	110		Sant.	3722	59.65					4 32		111	4.00	The state of			
	1000		5 15 H		11.00	-1-1		11.75.15	1.75		1124		0.000	4940	100	500	11641.00	97	14000	of the c		
		ua		Harry.			51.00	1/13					12.0	11000	4 4				20 50			
	ag	ua :	8/25.		11.	N. 10		76 L	<b>⊤</b> 1	ι	320	250,00		1.175								
440							for a seri		17.5		200		2.			e.:		Ç <del>Ç</del> -		er all dinje		
			1 : 14	derin.			1.72		27.03					176.5	4. 44		11 (0.5)	·				
-	- c 1	oru	ro	de	sod	io.		. 3	48	σr				10.0			Section.		1.20	or /	cc.	
5.1		7 - 7	200	5 475		F 750	200			٥.	7.7	1175	97.71	2 1	3000		77.37			5-7		
				31.00			Sec. 17.3	1.00	1111		100		S. 1					. "		All artists		
	- 1				ca1		19-11	10	4 .	12.2		716	110	100	10.3			\$10 L C	1 10			
-	C.I.	uru	TO:	ue.	CHI	CIO		. I U	43	gi									1.40	gr/	CC	
		1000									130			100	# i	200			100			
	2.12				1						Ob.											
	. be	nto	nit	21	100			16.	60	T T				1000								
				I 100	1		115.5 %	5.44	e vist	. o -		and the		40.0					4 1 E 11			

### Procedimiento de integración:

- poner el agua en el vaso metálico
- agregar el cloruro de sodio necesario (para 1.20 gr/cc) o el cloruro de calció (si es para 1.40 gr/cc) sin dejar de agitar.
- adicionar previamente hidratada la bentonita, sin dejar de agitar, ya sea para 1.20 6 1.40 gr/cc.

III.3.6. Salmuera/goma xantana sin tratar:

· -						B1
	mponentes	<ul> <li>State (state ) in the skill.</li> </ul>	1/10	porciones		Densidad
		1239 E 30				er i jaga salah birangan
. 1						
	agua 👙		1 1			
	cloruro d	le sodio	348	gr.		1.20 gr/cc
	的复数形式的				취임을 하는데	
	cloruro c	le calcio	1043	gr		1.40 gr/cc
•	goma xant	cana	1. g			
			2.5	ar .		1.20 y 1.40
				6.		gr/cc
				可加强 计选择		
			4 g	<b>r</b> age de la company	BARRETT N	经产品的 建汽车

## Procedimiento de integración:

- Poner el agua en el vaso metálico
- agregar el cloruro de sodio o el cloruro de calcio para la densidad que so requiera sin dejar de agitar.
- agregar las cantidades de goma xantana que se requieran sin dejar de agitar y de una manera lenta.

# III.3.7. - Salmuera/bentonita tratada:

componentes	Proporciones Densidades
- agua	1 1t
ugua	
- cloruro de calcio	1043 gr 1.40 gr/cc
and the state of t	
- barita	699 gr 1.80 gr/cc
	회사회에 살아보는 아이들이 되었다. 그리고 아이를 하는데 되었다.
- C1s	# 1
- 01	4 gr
	기를 보고 <mark>하</mark> 는데 얼마나 되는 것은 것이다. 그 그는 네트
- pirofosfato (*)	10 gr
	그리고 말하다면 무하다 하다 그리고 하는 생님이 모든 사람이 되었다.

Component		roporci		ensidades

- sosa caústica
- bentonita

60 gr

## Procedimiento de integración:

- Poner el agua en el vaso metálico
- adicionar el cloruro de calcio para obtener la salmuera de
   1.40 gr/cc sin dejar de agitar, la adición debe ser lenta.
- adicionar la barita para obtener la densidad de 1.80 gr/cc sin dejar de agitar.
- agregar el cls y el Cl en las cantidades necesarias y agregar la sosa caústica para ajustar el PH.
- (\*) adicionar el pirofosfato en la cantidad necesaria y agregar sosa caústica para ajustar el PH.
- Adicionar la bentonita previamente hidratada en forma lenta y sin dejar de agitar.

## III.3.8. Salmuera/goma xantana tratada:

Componentes	Proporciones	Densidad		
- agua	1 1t			
- cloruro de calcio	1043 gr	1.40 gr/cc		
- goma xantana	1 gr 2.5 gr 4 gr	1.80 gr/cc		
- barita	699 gr	1.80 gr/cc		
Cls	8 gr			

- C1 4 gr

- (\*) pirofosfato 10 gr

- sosa caústica

Procedimiento de integración:

- Poner el agua en el vaso metálico
- adicionar el cloruro de calcio para obtener una salmuera de 1.40.
- adicionar las cantidades de goma xantana que se requieran en forma lenta y sin dejar de agitar.
- adicionar la cantidad de barita necesaria para obtener una densidad de 1.80 gr/cc en forma lenta y sin dejar de agirar.
- adicionar las cantidades necesarias de Cls y Cl y agregar sosa caústica para ajustar el Ph al requerido.
- (\*) adicionar la cantidad necesaria de pirofosfato y sosa caústica para ajustar el PH al requerido.

Cabe señalar que para determinar la cantidad de material densificante fue necesario utilizar las siguientes ecuaciones:

Para aumentar densidad:

$$Wa = \frac{V_{f} (f - o)}{1 - \frac{f}{ha}} \dots (1)$$

donde:

$$V_f = volumen final del fluido, (cm3)$$

= densidad original del fluido, (gr/cm3)

= densidad final del fluido, (gr/cm3)

ba = densidad del material utilizado, (gr/cm3)

Wa = peso del material por agregar (gr)

Para disminuir densidad:

$$V_{H20} = \frac{V_{i}(\cdot, i - f)}{(f^{-1})} \dots (2)$$

donde:

H20 = volumen de agua por adicional (cm3)

# III.4. Resultados de las pruebas efectuadas:

Los resultados que se obtuvieron son mostrados a continu $\underline{a}$  ción en las Tablas siguientes:

	FLUIDO TRA SIN TR		FLUIDO NO-TI SIN TRAT			
Densidad	1.20 gr	/cc	1.20 gr/	/cc	Densidad	
Bentonita	68		0.15%		Goma Xanta	na
Barita	234 gr		234 gr	ver l'été	Barita	
PH	8	garte. Albi	8		PH	
Viscosidad Marsh	28.83	ieg.	32.17 s	eg.	Viscosidad	Marsh
Enjarre	6 mm		6.5 mm		Enjarre	
Filtrado	50 m1		35 m1		Filtrado	
& Arena	0.6=		0.5		% Arena	
Retorta (% Agua)	90		96		Retorta (%	Agua)
Retorta (% Sólidos)	10		4		Retorta (%	Sólidos)
60°F 120°F Viscosidad Plástica	6.5	4	4	3	60°F Viscosidad	120°F Plástica
60°F 120°F Viscosidad Aparente	9.25	6.5	7	4.25	60°F Viscosidad	
Punto de Cedencia	5.5	5	6	2.5	60°F Punto de C	120°F edencia
Gel inicial	1.4	4 / 1	1.5	1.5	Gel inicia	<u> </u>
Gel final	-	5	2 .	5	Gel final	<u> </u>
	1	1	1.50.2		<del></del>	ــِـــــــــــــــــــــــــــــــــــ

FLUIDO TRADICIONAL SIN TRATAR	FLUIDO NO-TRADICIONAL SIN TRATAR	
1.20 gr/cc	1.20 gr/cc	_ Densidad
6 %	0.25%	Goma Xantana
234 gr	234 gr	Barita
8	8	PH
28.83 seg	38 seg	Viscosidad Marsh
6 mm	1 mm	Enjarre
50 ml	15.5	Filtrado
0.6	0.25	1 Arena
90	92.5	Retorta (% Agua)
10	7.5	Retorta (% Sólidos)
		60°F 120°F
6.5 4	9 5.5	Viscosidad plástica
9.25 6.5	15.5 11.25	00°F 120°F Viscosidad aparente
	PAPAR AND A STATE OF THE STATE	60°F 120°F
5.5 5	13 11.5	Punto de Cedencia
4 4 4 4 4 4	7.5	Gel inicial
	3.3	Get THICIAL
	SIN TRATAR  1.20 gr/cc 6 % 234 gr 8 28.83 seg 6 mm 50 m1 0.6 90 10 6.5 4 9.25 6.5	SIN TRATAR     SIN TRATAR       1.20 gr/cc     1.20 gr/cc       6 %     0.25%       234 gr     234 gr       8     8       28.83 seg     38 seg       6 mm     1 mm       50 ml     15.5       0.6     0.25       90     92.5       10     7.5       6.5     4     9     5.5       9.25     6.5     15.5     11.25       5.5     5     13     11.5

Gel final

Gel final

						Straffern i 19
	FLUIDO TRAI SIN TRA		FLUIDO NO-T SIN TRA	TRADICIONAL ATAR		
Densidad	1.20 gr	/cc	1.20 gr	·/cc	Densidad	
Bentonita	6 %		0.4 %		Goma Xanta	na 🖟 🖂 i.
Barita	234 gr		234 gr		Barita 📰	
PH	8		8.5		PH	
Viscosidad Marsh	28.83-s	eg	46 seg	alin i i i i i i i i i i i i i i i i i i	Viscosidad	Marsh.
Enjarre	6 mm	artisti disa	1 mm	840 P. F. L. B.	Enjarre	
Filtrado	50 ml	50 ml		17 ml		<b>非常相关</b>
1 Arena	0.6	75.54 46.85 21.15	0.25		% Arena	
Retorta (% Agua)	90		88	A Maria de la Companya de la Company	Retorta (%	Agua)
Retorta (% Sólidos)	10		12	Trade (n. 1945) Rife (n. 1944)	Retorta (%	
60°F 120°F Viscosidad plástica	6.5	4	7	6.5	60°F Viscosidad	120°F plástica
60°F 120°F Viscosidad aparente	9.25	6.5	16.5	14.5	60°F Viscosidad	
60°F 120°F Punto de cedencia	5.5	5	19	16	60°F Punto de c	120°F edencia
Gel inicial	. 4	4	10.5	8	Gel inicia	<u> </u>
Gel final	- 4	5	9	9	Gel final	

	FLUIDO TRADICIONAL NO TRATADO	FLUIDO TRADICIONAL NO TRATADO	
Densidad	1.40 gr/cc	1.40 gr/cc	Densidad
Bentonita	6%	0.15%	Gona Xantana
Barita	550 gr	550 gr	Barita
PH	8	8	PH
Viscosidad Marsh	37 seg	32 seg	Viscosidad Marsh
Enjarre	4 mm	7 mm	Enjarre
Filtrado	32.5 ml	41 ml	Filtrado
1 Arena	0.6	0.5	1 Arena
Retorta (% Agua)	80	85	Retorta (% Agua)
Retorta (% Sólidos)	20	15	Retorta (% Sólidos)
60°F 120°F		G Garden	60°F 120°F
Viscosidad plástica 60°F   120°F Viscosidad aparente	10 7	11 5	Viscosidad plástica 60°F 120°F Viscosidad aparente
60°F 120°F Punto de cedencia	4 4	3 4	60°F 120°F Punto de cedencia
Gel inicial	3.5 6.5	1.5	Gel inicial
Gel final	6.5 6	1.5	Gel final

	FLUIDO TRAI		FLUIDO NO- SIN TE	TRADICIONAL ATAR				
Densidad	1.40 gr	1.40 gr/cc		/cc	Densidad			
Bentonita	6 %		0.25 %		Goma Xanta	na :		
Barita	550 gr		550 gr		Barita	1879 H		
PH	8		9		PH			
Viscosidad Marsh	Marsh 37 seg		40 seg		Viscosidad Marsh			
Enjarre	4 mn		1.5 mm		Enjarre			
Filtrado	32.5 ml	32.5 ml		19 ml				
% Arena	0.6				% Arena			
Retorta (% Agua)	80	85		80			Retorta (%	Agua)
Retorta (% Sólidos)	20		15		Retorta (%	Sólidos)		
60°F   120°F Viscosidad plástica	10	7	12	7	60°F Viscosidad			
60°F 120°F Viscosidad aparente	12	9	19	14.5	60°F Viscosidad	120°F aparente		
60°F 120°F Punto de Cedencia	4	4	14	15	60°F Punto de C	120°F edencia		
Gel inicial	3.5	6.5.	4.5	3.5	Gel inicia			
Gel final	6.5	6	5.5	3	Gel final	L		
	-							

gr/cc gr eg	1.40 gr 0.48 550 gr 8	/cc	Densidad Goma Xantana Barita PH	
	550 gr		Barita	
	8			
eg	1,000 plotter (100 plotter)		PH	
eg	SER SAMPLE		<ul> <li>Items a succession of the section of t</li></ul>	
	46 seg		Viscosidad Marsh	
4 mm			Enjarre	
32.5 ml			Filtrado	
	0.45		% Arena	
	90		Retorta (% Agua)	
	10	16 (37 - 16 )	Retorta (% Sólidos)	
7	11	8.5	60°F 120°F Viscosidad plástica	
9 100	23.5	16.75	60°F 120°F Viscosidad aparente 60°F 120°F	
4	25	16.5	Punto de cedencia	
6.5	8.5	6	Gel inicial	
	7 9 4	90 10 7 11 9 23.5 4 25	90 90 90 90 90 90 90 90 90 90 90 90 90 9	

CLS 8grCL 4 gr	FLUIDO TRA TRATADO		FLUIDO NO- TRATAD	TRADICIONAL O	CLS 8gr CL 4 gr	
Densidad	1.80 gr/	/cc	1.80 gr	/cc	Densidad	
Bentonita	61		0.15 %		Goma Xanta	na
Barita	1330 gr		1330 gr	1330 gr		
PH	9		9	9		
Viscosidad Marsh	39 seg		36 seg		Viscosidad Marsh	
Enjarre	2 mm		4 mm	4 mm		
Filtrado	12 m1		21 ml		Filtrado	
% Arena	2		(8.15.1)		% Arena	
Retorta (% Agua)	75		75		Retorta (%	Agua)
Retorta (% Sólidos)	25		-25		Retorta (%	Sólidos)
60°F 120°F		407550610	图 地名第一元		60°F	120°F
Viscosidad plástica	16	13.5	19	11	Viscosidad	
60°F 120°F Viscosidad aparente	16.5	12.75	20.5	13.5	60°F Viscosidad	120°F
60°F   120°F			6 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 -		60°F	120°F
Punto de cendencia	1	- 1.5	3	5	Punto de c	edencia
Gel inicial	. 2	1.5	2	0.5	Gel inicia	1
Gel final	2	1.5	1.5	0.5	Gel final	<u> </u>

CLS 8gr CL 4gr	FLUIDO TRADICIONA TRATADO	L FLUIDO NO-TRADICIONA TRATADO	CLS 3 gr CL 4 gr
Densidad	1.80 gr/cc	1.80 gr/cc	Densidad
Bentonita	6 \$	0.25 %	Goma Xantana
Barita	1330 gr	1330 gr	Barita
PH	9	9	PH
Viscosidad Marsh	39 seg	42 seg	Viscosidad Marsh
Enjarre	1 2 mm	2.5 mm	Enjarre
Filtrado	12 m1	18 m1	Filtrado
% Arena	2	2.5	\$ Arena
Retorta (% Agua)	75	80	Retorta (% Agua)
Retorta (% Sólidos)	25	20	Retorta (% Sólidos)
60°F   120°F Viscosidad plāstica 60°F   120°F	16 13	24.5 16	60°F 120°F Viscosidad plastica 60°F 120°F
Viscosidad aparente 60°F 120°F	16.5	7.5 37.5 25.5	Viscosidad aparente 60°F 120°F
Punto de cedencia	1 3 3	26 19	· Punto de cedencia
Gel inicial	2 1	.5 6 4.5	Gel inicial
Gel final	2 1	.5 7 5	Gel final
	1		

CLS 8gr. CL 4gr.	FLUIDO TRA		FLUIDO NO-TI TRATADO		CLS 8 gr.	CL 4gr.
Densidad	1.80 gr/cc		1.80 gr/c	<b>:c</b>	Densidad	
Bentonita	6 \$		0.4 %		Goma Xanta	na
Barita	1330 gr		1330 gr		Barita	
PH	9		9	9		
Viscosidad Marsh	39.seg		50 seg	50 seg		Marsh
Enjarre	2 mm		2 mm		Enjarre	
Filtrado	12 ml		12.5 ml		Filtrado	
: Arena	2		2.5	2.5		
Retorta (% Agua)	75		7.0	7.0		Agua)
Retorta (% Sólidso)	25		30		Retorta (%	Sólidos)
60°F   120°F Viscosidad plástica	16	13.5	21	18	60°F Viscosidad	
60°F   120°F Viscosidad aparente 60°F   120°F	16.5	12.75	41.5	34	60°F Viscosidad 60°F	120°F aparente 120°F
Punto de cedencia	1	- 1.5	41	32	Punto de c	
Gel inicial	2	1.5	10	8.5	Gel inicia	1
Gel final	2	1.5	14	11	Gel final	
					ļ	<del></del>

Pirofosfato 10 gr		RADICIONAL NDO	FLUIDO NO-	TRADICIONAL D	Pirofosfato 10 gr	
Densidad	1.80 g	gr/cc	1.80 gr	/c <b>c</b>	Densidad	
Bentonita	6 %		0.25 %	5.40 Sec. 10	Goma Xanta	na
Barita	1330 g	gr III	1330 gr		Barita	Barana Baran
PH	9		9 9	9		i de la composición dela composición de la composición de la composición de la composición dela composición de la composición de la composición dela composición dela composición de la composición de la composición dela
Viscosidad Marsh	40 seg		42 seg	42 seg		Marsh
Enjarre	S mm		3 /mm		Enjarre	
Filtrado	22.5 ml		23 m1		Filtrado	
\$ Arena	2		0.75	0.75		
Retorta (% Agua)	25		75	75		Agua)
Retorta (% Sólidos)	75	T Parlings	25		Retorta (%	Sólidos)
60°F   TZU°F Viscosidad plástica	27	16	20	11	60°F Viscosidad	120°F Dlástica
60°F   120°F Viscosidad apartente	24	15.5	32	20	60°F Viscosidad	120°F
60°F 120°F Punto de cedencia	-6	-1	24	18	60°F Punto de c	120°F edencia
Gel inicial	3	3	5.5	3	Gel inicia	1
Gel final	12	9	7	8	Gel final	l
	<u> </u>			<u> </u>		

PIROFOSFATO 10 gr.	FLUIDO TRADICIONAL . TRATADO			TRADICIONAL.	PIROFOSFATO 10 g	
Densidad	1.80		1.80		Densidad	
Bentonita	6%		0.4%		Goma Xanta	na
Barita	1330 gr		1330 g	r	Barita	
РН	9		9		PH	
Viscosidad Marsh	40 seg.		56.5 s	56.5 seg.		Marsh
Enjarre	5 mm		2.5 mm		Enjarre	
Filtrado	22.5 ml		18.5 ml		Filtrado	
S Arena	2		i rai	i i		
Retorta (% agua)	25			80		agua )
Retorta (% sólidos)	75		20		Retorta (% sólidos)	
60°F 120°F Viscosidad plastica	27	16	22	17	60°F Viscosidad	120°F plástica
60°F 120°F /iscosidad aparente	24	15.5	38	31	60°F Viscosidad 60°F	120°F aparente 120°F
unto de cedencia	-6	-1	32	28	Punto de c	
el inicial	. 3	3	10	8	Gel inicia	
el final	12	9	14	9	Gel final	<u> </u>
		14	l a deliber			ļ <u>.</u>

	SALMUERA /			GOMA XANTANA RATAR		
Densidad	1.20	1.20 gr/cc		cc	Densi	dad
Bentonita	6 %			0.15%		Xantana
Cloruro de Sodio	348 gr		348 gr		Cloru	ro de Sodio
РН	5		5	5		
Viscosidad Marsh	31 seg	3	31 seg		Visco	sidad Marsh
Enjarre	6 mm		15 mm		Enjar	re
Filtrado	110 m	l	119 ml		Filtr	ado
% Arena	0.13 %		5 % aspec	to coloidal	% Are	na
Retorta (% Agua)	87.5		87	87		ta (% Agua)
Retorta (% Sólidos)	12.5		13		Retor	ta (% Sốlidos)
60°F 120°F Viscosidad plástica	3	1.5	3	1.5	60°F Viscosidad	<del></del>
60°F 120°F Viscosidad aparente 60°F 120°F	3.25	1.75	3.5	2.25	60°F Viscosidad 60°F	120°F aparente 120°F
Punto de cedencia	0.5	0.5	1	1.5	Punto de c	
Gel inicial	0.7	0.6	1.5	1	Gel inicia	1
Gel final	0.5	0.5	1 .	0.5	Gel final	
			<u> </u>	<u> </u>		

				er er kirt Akeld Er er kriselikse		
	SALMUERA-BEN SIN TRA			GOMA XANTANA TRATAR		
Densidad	1.20	gr/cc	1.20 gr/	cc	Densidad	
Bentonita	6 \$		0.25 %		Goma Xanta	na
Cloruro de Sodio	348 gı		348 gr		Cloruro de	Sodio
PH	5		5		PH	
Viscosidad Marsh	31 seg		31 seg		Viscosidad	Marsh
Enjarre	6 mm		1 mm ligera película		Enjarre	
Filtrado	110 mJ		100 m1		Filtrado	
% Arena	0.13 %		Coloidal		% Arena	
Retorta (% Agua)	87.5		90		Retorta (%	Agua)
Retorta (% Sólidos)	12.5		10		Retorta (%	S61idos)
60°F 120°F Viscosidad plástica	3	1.5	2	1.5	60°F Viscosidad	
60°F 120°F Viscosidad aparente	3.25	1.75	3	2	60°F Viscosidad	
60°F 120°F Punto de cedencia	0.5	0.5	2	1	60°F Punto de c	120°F edencia
Gel inicial	0.7	0.6	1 .	1	Gel inicia	1
Gel final	0.5	0.5	1	. 1	Gel final	

						rali (grant) sentit e
		SALMUERA-BENTONITA SIN TRATAR		SALMUERA-GOMA XANTANA SIN TRATAR		
Densidad	1.20 gr/	'cc	1.20 gr/cc		Densidad	
Bentonita	6%		0.4 %		Goma Xanta	na
Cloruro de Sodio	348 gr		348 gr		Cloruro de	Sodio
PH .	5		6		PH	
Viscosidad Marsh	31 seg		32 seg		Viscosidad	Marsh
Enjarre	6 mm		1.5 mm (pe	elícula)	Enjarre	
Filtrado	110 ml		115 ml		Filtrado	
% Arena	0.13 %		Precipitad	ión coloidal	% Arena	
Retorta (% Agua)	87.5		87		Retorta (%	Agua)
Retorta (% Sólidos)	12.5		13		Retorta (%	Sólidos)
60°F 120°F Viscosidad plástica	3	1.5	3	1.5	60°F Viscosidad	120°F plástica
60°F 120°F Viscosidad aparente	3.25	1.75	3.5	2.25	60°F Viscosidad	120°F aprente
60°F 120°F Punto de cedencia	0.5	0.5	1	1.5	60°F Punto de c	120°F edencia
Gel inicial	0.7	0.6	1.5	1	Gel inicia	1
Gel final	0.5	0.5	1	0.5	Gel final	
	1					<u> </u>

	SALMUERA-BENTONITA SIN TRATAR	SALMUERA-GOMA XANTANA SIN TRATAR	
Densidad	1.40 gr/cc	1.40 gr/cc	Densidad
Bentonita	6.8	0.15	Goma Xantana
Cloruro de calcio	1043 gr	1043 gr	Cloruro de calcio
рн јују	8-7-7	g	PII
Viscosidad Marsh	44 seg	48 seg	Viscosidad Marsh
Enjarre	4 mm	6 mm.	Enjarre
Filtrado	200 ml	117 ml	Filtrado
l Arena	0.5	0.25	% Arena
Retorta (% Agua)	73.7	80	Retorta (% Agua)
Retorta (% Sólidos)	26.3	20-	Retorta (% Solidos)
60°F   120°F Viscosidad plástica 60°F   120°F	13 7	19 10.5	Viscosidad plástica
Viscosidad aparente	13 7.5	19.5 11.5	Viscosidad aparente
60°F   120°F Punto de cedencia	0 1	1 2	60°F 120°F Punto de Cédencia
Gel inicial	1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1	1 2	Gel inicial
Gel final	1 1 1	1.5 2	Gel final

	SALMUFRA - BENTONITA SIN TRATAR		SALMUERA-G SIN T	OMA XANTANA RATAR		
Densidad	1.40 gr/cc		1.40 gr/cc		Densidad	
Bentonita	6.8		0.25 %		Goma Xantana	
Cloruro de Calcio	1043 gr		1043 gr		Cloruro de Calcio	
PH	8		8.5	or entropy Security	PH .	
Viscosidad Marsh	44 se	g.	39 seg		Viscosidad	Marsh
Enjarre	4 mm		1 mm		Enjarre	
Filtrado	200 m	1	134 m1		Filtrado	
% Arena	05		0.30		% Arena	
Retorta (% agua)	73.7		80		Retorta (% agua)	
Retorta (% sólidos)	26.3		20	<del> </del>	Retorta (%	sólidos)
60°F 120°F Viscosidad plástica	13	7	8.5	6	60°F Viscosidad	
60°F 120°F Viscosidad aparente	13	7.5	9.25	5.5	60°F Viscosidad	120°F aparente
60°F   120°F Punto de cedencia	0	1	1.5	-1	60°F Punto de c	120°F edencia
Gel inicial	11	1	1.5	0.5	Gel inicia	1
Gel final	1	1	1	.0.5	Gel final	

	SALMUERA - BENTONITA SIN TRATAR	SALMUERA-GOMA XANTANA SIN TRATAR	
Densidad	1.40 gr/cc	1.40 gr/cc	Densidad
Bentonita	68	0.4%	Goma Xantana
Cloruro de calcio	1043 gr	1043 gr	Cloruro de calcio
PH	8	8.5	PH
Viscosidad Marsh	44 seg	41 seg	Viscosidad Marsh
Enjarre	4 mm	3 mm	Enjarre
Filtrado	200 ml	136 ml	Filtrado
% Arena	0.5	0.3	% Arena
Retorta (% agua)	73.7	80 [ . ]	Retorta (% agua)
Retorta (% sólidos)	26.3	20	Retorta (% sólidos)
60°F   120°F Viscosidad plástica	13 7	8 5.5	60°F 120°F Viscosidad plástica
60°F 120°F Viscosidad aparente	13 7.5	9 5	60°F 120°F Viscosidad aparente 60°F 120°F
Punto de cedencia	0 1	1 -2	Punto de cedencia
Gel inicial	1 1	1 0.5	Gel inicial
Gel final	1 1	1 0.5	Gel final
			<u> </u>

CLS 8gr CL 4gr	SALMUERA-BENTONITA TRATADA PH-9		SALMUERA TRATAD.	-GOMA XANTANA V <u>P</u> 11-9	CLS8 gr CL 4 gr.		
Densidad	1.80 gr/cc		1.80	gr/cc	Densidad		
Bentonita	65		0.153		Goma Xantana		
Cloruro de calció	1043 gr		1043 gr.		Cloruro de calcio		
Barita	699		699		Barita		
Viscosidad Marsh	44 seg.		40 seg.		Viscosidad Marsh		
Enjarre	8 mm	8 mm		15 mm			
Filtrado	200 m1	200 m1		275 m1		'Filtrado	
: Arena	2		6		: Arena		
Retorta (% agua)	68.5		65		Retorta (% agua)		
Reterta (% sólidos)	31.5	31-5		35		Retorta (1 sólidos	
60°F 120°F Viscosidad plástica 60°F 120°F	22	12.5	21	13	60°E Viscosidad	_120°F   plistic:   120°F	
Viscosidad aparente	20.5	12.5		1.1.5	Viscosidad		
Punto de cedencia	-3	0 .	-4	-3	Punto de c		
Gel inicial	0.5	0:5	1	0.5	Gel inicia	<u> </u> 	
Cel final	0.5	0.5	1	0.5	Gel final	L	

CLS 8gr CL 4 gr	SALMUERA-BENTONITA TRATADA PII-9		SALMUERA- TRATADA	GOMA XANTANA PH-9	CLS 8gr C	.4gr
Densidad	1.80 gr/cc		1.80 g	r/cc	Densidad	
Bentonita	6%		0.25%		Goma Xanta	ına
Cloruro de calcio	1043 gr		1043 gr		. Cloruro de calcio	
Barita	699		699		Barita	
Viscosidad Marsh	50 seg.		41 seg.		Viscosidad Marsh	
Enjarre	8 mm		1.7 mm		Enjarre	
Filtrado	-200 m1		278 ml		Filtrado	
\$ Arena	2		2.2	2.2		
Retorta (% agua)	68.5		70	70		agua)
Retorta (% sólidos)	31.5		30	30		sólido
60°F 120°F Viscosidad plástica	22	12.5	20.5	11	60°F Viscosidad	
60°F 120°F Viscosidad aparente 60°F 120°F	20.5	12.5	19	11	60°F Viscosidad 60°F	120°F aparen 120°F
Punto de cedencia	- 3	0	- 3	0	Punto de c	
Gel inicial	0.5	0.5	1	1.5	Gel inicia	1
Gel final	0.5	0.5	1	1.5	Gel final	

CLS S gr CL 4 gr	SALMUERA-I TRATAI	BENTONITA DA PH-9	SALMUERA-C TRATADA	GOMA XANTANA PH-9	CLS 8gr CL 4gr		
Densidad	1.80 g	r/cc	1.80 gr/cc		Densidad		
Bentonita	63		0.4%		Goma Xantana		
Cloruro de calcio	1043 g	1043 gr		1043 gr		Cloruro de calci	
Barita	699	699		484 699		Barita	
Viscosidad Marsh	50 seg	50 seg		45 seg.		Viscosidad Marsh	
Enjarre	8 mm		1.6 cm.		Enjarre		
Filtrado	200-ml	200 ml		365.3		Filtrado	
% Arena	2				% Arena	77 (1 2 ) 5 (1 ) (1 2 )	
Retorta (% agua)	68.5		70		Retorta (	agua)	
Retorta (% sólidos)	31.5	31.5		30		sólid	
60°F 120°F Viscosidad plästica	22	12.5	19	24.5	60°F Viscosidad		
60°F   120°F Viscosidad aparente	20.5	12.5	24.25	21	60°F Viscosidae	120° apare	
60°F 120°F Funto de cedencia	-3	0	10.5	7	60°F Punto de o	1.20°	
Gel inicial	0.5	0.5	2	2.5	Gel inicia	I	
Gel final	0.5	0.5	2.5	3	Gel final	<u> </u>	

#### " ANALISIS DE RESULTADOS "

Es importante que para realizar un análisis de los resulta dos obtenidos en las tablas anteriores, se amplie el concepto de golatinosidad, que es la propiedad que más se analizará, mediante gráficas:

La gelatinosidad o esfuerzo gel es la medida de las fuerzas de atracción en condiciones estáticas, son medidas después
de 10 segundos y 10 minutos de reposo. Estas fuerzas de atracción difieren del valor del punto cedente, son dependientes
del tiempo y se rompen después de que el flujo se ha iniciado,
a la vez el rango de los esfuerzos gel está indirectamente relacionado al rango del valor del punto cedente, dado que las
fuerzas de atracción entre las partículas, influencían ambas me
didas.

Los esfuerzos gel son cualitativamente clasificados en for ma progresiva, basados en un rango de esfuerzo de 10 segundos y 10 minutos y en la diferencia existente de estos valores en el tiempo transcurrido.

La Figura 4.1 es una gráfica que muestra el comportamiento de los esfuerzos gel observados en el campo. (a 10 segundos/10 minutos):

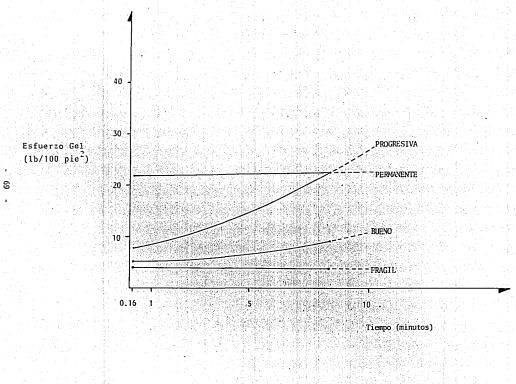


FIGURA 4

GEL FRAGIL. - Son esfuerzos gel muy bajos e idénticos a 10 segundos y 10 minutos, semejantes a 1/1 6 2/2 de acuerdo a 10 seg./10 min.

CEL DE BUENA CALIDAD. - Son aquellos con bajo o medio esfuerzo gel a 10 segundos el cual aumenta de valores medios a intermedios en 10 minutos (2/4, 4/8; 5/10).

GEL PROGRESIVOS. - Muestran valores bajos e intermedios a 10 se gundos; valores que suben a niveles muy altos en 10 minutos (2/25, 6/35, 15/30).

GEL PLANOS - Son esfuerzos gel muy semejantes a 10 segundos y 10 minutos de medios a altos niveles (14/15, 22/24).

ASI como con otras propiedades, la habilidad para mantener los esfuerzos gel dentro de rango especificado, depende del control efectivo de sólidos.

El esfuerzo gel es necesario para ayudar a mantener los sólidos en suspensión durante las paradas por conexiones o viajes e in clusive sostener el material inerte en suspensión.

Sin embargo, las presiones creadas mientras se saca o se mete tubería, la presión inicial requerida para romper circulación, son también influenciados por los esfuerzos gel. Estas presiones actúan directamente en las formaciones y pueden ocasionar por sondeo (suaveo) un brote, o fracturar las formaciones débi

les si los esfuerzos gel son muy altos.

Prácticas de campo aconsojan en estos casos mover despacio las tuherías en los viajes y levantar y dar rotación a la tubería mientras la bomba-rompe circulación después del viaje.

En la mayoría de sistemas ligeros base agua, esfuerzos gel 10 seg/10 min. de 2/4 lb f/100 ples 2 son suficientes para sopo<u>r</u> tar los cortes.

En sistemas densos, esfuerzos gel de 2 lb f/100 pies<sup>2</sup> son suficientes para soportar labarita. En la mayoría de los sistemas será preferible tener esfuerzos gel de 10 seg. en el rango de 3 a 5 lb f/100 pies<sup>2</sup>.

Los esfuerzos gel en el lodo, se deberán controlar por la adición de dispersantes químicos y aplicación de técnicas para remover sólidos.

Debido a la naturaleza de los ledos, los esfuerzos gel son normalmente más altos cuando la bentonita se encuentra en esta do de dispersión y se acepta siempre que el contenido de sólidos sea mínimo.

IV.1. Análisis de los sistemas agua dulce.

Como ya se había mencionado anteriormente, el lodo de co<u>n</u> trol deberá de contener un mínimo porcentaje de sólidos dispersos, una buena capacidad de acarreo y una buena tixotropía.

De los lodos de densidad 1.20 gr/cc. el tratado con 0.25% de goma xantana presenta una pérdida de agua y un enjarre menor que los demás lodos. El lodo que maneja un menor contenido de sólidos dispersos es el tratado con 0.15% de goma xanta na, pero el tratado con 0.25% también maneja un porcentaje de sólidos menor que el que tenemos en un lodo tradicional. Las propiedades reológicas son estables, no se pierde la capacidad de acarreo ni la de sustentación.

Haciendo una comparación entre los distintos comportamien tos que tenemos graficados, se aprecia que el lodo que presen ta una tendencia a un gel de aceptable calidad es el que tiene una concentración de 0.25% de goma xantana, por consiguiente se favorece la tixotropía, la concentración anterior es la adecuada para lodos de dicha densidad.

En los lodos de densidad de 1.40 gr/cc, la concentración de la goma está definida entre 0.25% y 0.4% puesto que la última nos favorece en cuanto al enjarre y filtrado pero mala tixo tropía, tenemos valores de los geles de altos niveles no así en una concentración de 0.25 en la que se trabajan valores bajos.

Las propiedados reológicas son de la misma manera estables, se mantiene la capacidad de acarreo y por lo tanto la sustentación. Para esta densidad la concentración recomendada es de 0.25% de goma xantana.

Para los lodos de densidad 1.80 gr/cc fue necesario el dar le un tratamiento con dispersantes para tratar de reducir la pérdida de agua, los dispersantes empleados son pirofosfato, cromolignito y cromolignosulfonato, los resultados se presentan en tablas y gráficas independientes una de la otra.

En el tratado con pirofosfato, se observa que el lodo tra dicional pierde su capacidad de sustentación, se pierde la capacidad de acarreo. Al darle el tratamiento con la goma xantana, se mejora la capacidad de sustentación.

Se logra reducir considerablemente el contenido de sólidos, se favorece considerablemente el filtrado y el enjarre, esto quizá por la presencia del pirofosfato.

Una concentración de 0.4% en la que el filtrado y enjarre son menores que en un lodo tradicional, el porcentaje de sólidos dispersos también es menor aunque el gel es de valores altos y progresivos. La concentración adecuada para lodos de ésta densidad es de 0.4% de goma.

Aún lo anterior también se observa para el lodo tratado con Cls y Cl en donde los valores de filtrado y enjarre se van por encima de los que tenemos en el lodo tradicional. De la misma manera tenemos una capacidad de sustentación mejor que en la de un lodo bentonítico con mala capacidad de acarreo. Se re-

comienda 0.4% de goma xantana.

## IV.2. Análisis de los sistemas base salmuera.

Para los lodos de densidad 1,20 gr/cc se maneja como mate rial densificante una sal monovalente (cloruro de sodio). Con una concentración de 0,25% de goma xantana se logra reducir la cantidad de sólidos dispersos, el enjarre y el filtrado; se mantiene una capacidad de acarreo y por lo tanto de sustentación. La tixotropía se favorece en algo puesto que se manticionen, constantes (gel frágil), en las otras concentraciones tenemos gales descendentes que no favorecen. Para ésta densidad se recomendaría una concentración de 0.25% de goma xantana.

Para los lodos de densidad 1.40 gr/cc se emplea como material densificante hasta obtener dicha densidad, una sal divalente (cloruro de calcio). Para éste caso las propiedades tixo trópicas son muy malas puesto que se tienen geles descendentes en la mayoría de los casos (ver gráficas de comportamiento). Con la goma xantana se logra reducir el contenido de sólidos dispersos, se logra reducir el filtrado y el enjarre, las propiedades reológicas se mantienen estables y por lo tanto se tiene una capacidad de acarreo y de sustentación. Se recomenda ría una concentración de 0.25% de goma xantana.

Por último los lodos de 1.80 gr/cc en donde se maneja cloruro de calcio como material densificante hasta 1.40 gr/cc y posteriormente se emplea barita hasta obtener el 1.80 gr/cc.

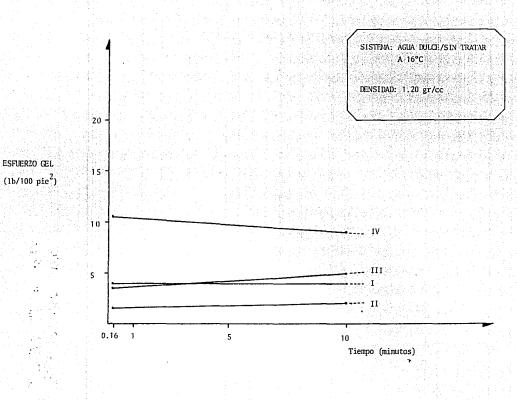
Se pierde la capacidad de acarreo, no se tiene capacidad de sustentación, los filtrados son extremadamente altos. Se con cluye que en éste caso el cloruro de calcio inhibe a la goma xantana, es decir la goma xantana es muy sensible al cloruro de calcio cuando está dispersa. De ahí que se presenten valores negativos en la reología. La goma xantana se puede emplear con cloruro de calcio hasta una concentración de sal de 18000 ppm.

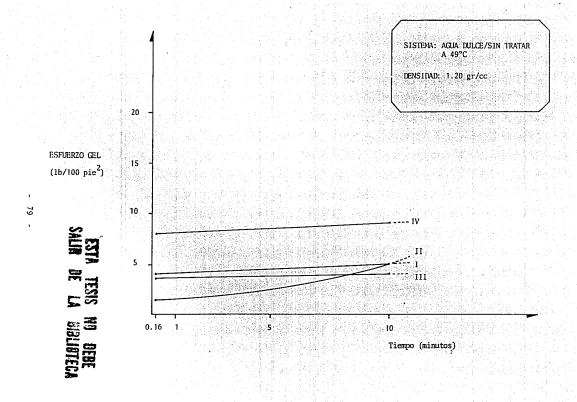
## SISTEMA DE AGUA DULCE A 16°C y 49°C (60°F y 120°F

DENSIDAD	TRATAMIENTO	*	COMPONENTES
1.2 gr/cc	sin tratar	I II III IV	Agua+Bentonita+Barita Agua+Goma Xantana(C.15%)+Barita Agua+Goma Xantana(O.25%)+Barita Agua+Goma Xantana(O.4%)+Barita
1.4 gr/cc	sin tratar	I II III IV	Agua+Bentonita+Barita Agua+Goma Xantana(0.15%)+Barita Agua+Goma Xantana(0.25%)+Barita Agua+Goma Xantana(0.4%)+Barita
	Cromolignosulfato y Cromolignito	I III IV	Agua+Bentonita+CLs+CL+Barita Agua+Goma Xantana(0.15%)+CLs+CL+Barita Agua+Goma Xantana(0.25%)+CLs+CL+Barita Agua+Goma Xantana(0.4%)+ CLs+CL+Barita
1.8 gr/cc	Pirofosfato	I II III	Agua+Bentonita+Pirofosfato+Barita Agua+Goma Xantana(0.25%)+Pirofosfato+Barita Agua+Goma Xantana(0.4%)+Pirofosfato+Barita

<sup>\*</sup> Para ubicarse en gráficas de comportamiento Esfuerzo Gel vs. tiempo.

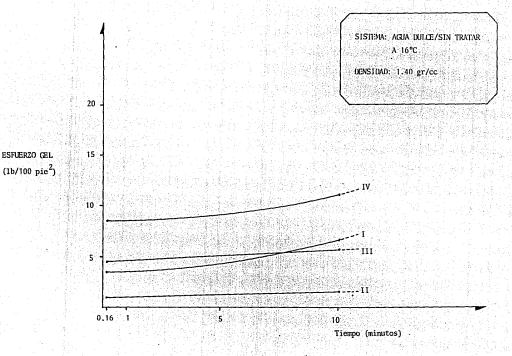
<sup>\*</sup> Para ubicarse en gráficas de comportamientos Esfuerzo Gel vs tiempo.

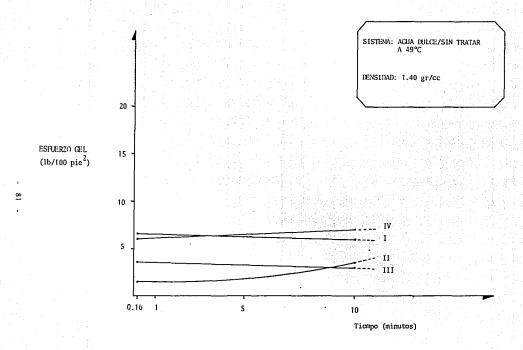


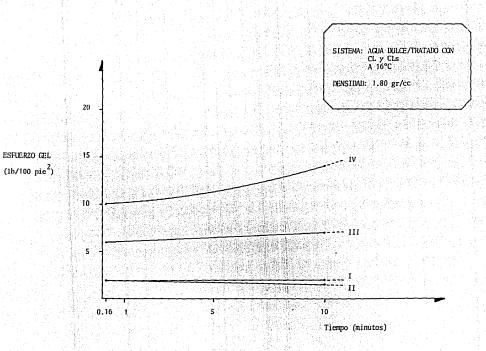


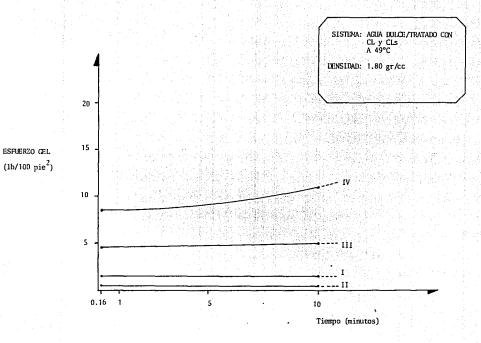


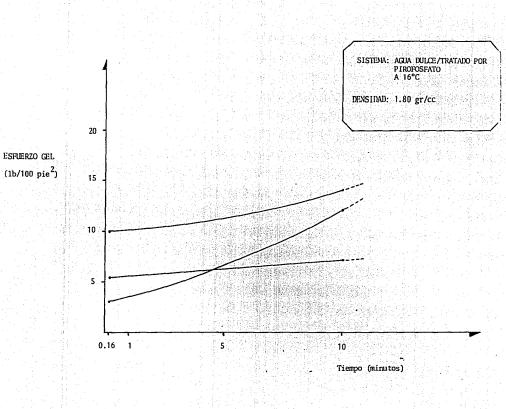
ESFUERZO GEL

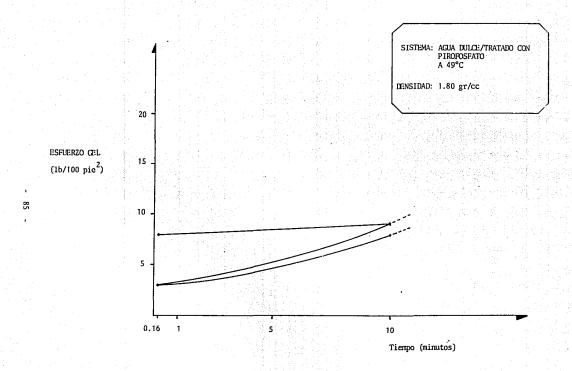


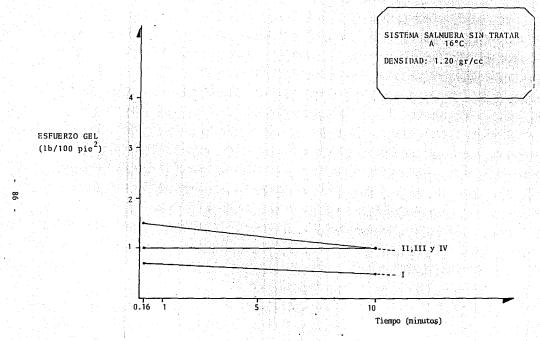


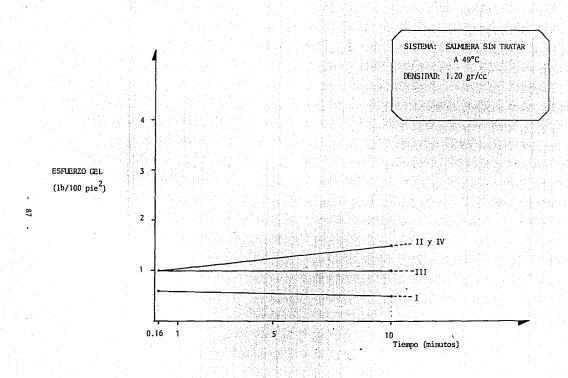


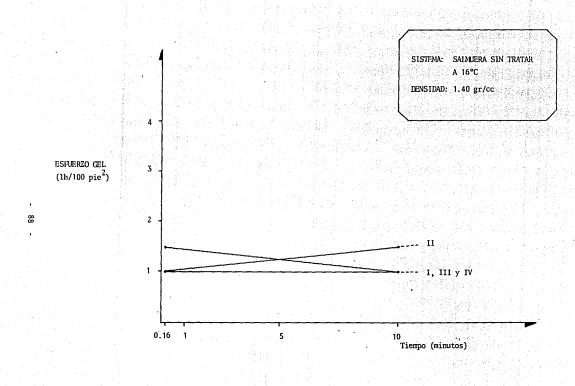


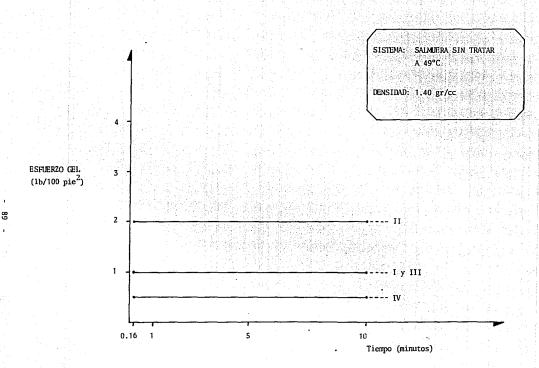




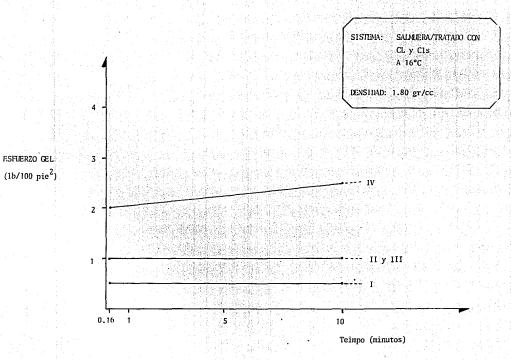


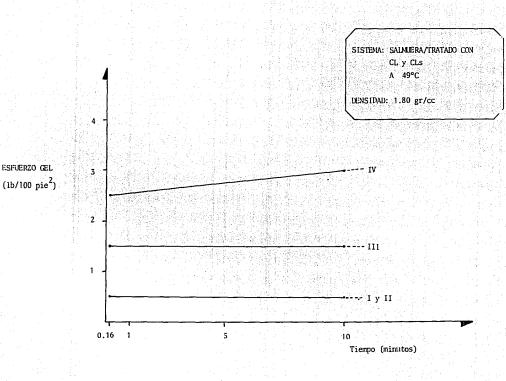












## CONCLUSIONES

- El empleo de Cloruro de Calcio afectó a la goma xantana, reduciendo la capacidad de acarreo y suspensión.
- Con relación a sistemas bentoníticos de goma xantana permito el uso de sales manovalentes como material densificante, no así los sistemas a base de bentonita los cuales se hacen inestables.
- 3. En sistemas densificados con cloruro de sodio a base de go ma xantana el enjarre se remueve por simples lavados de . agua, no así los sistemas tradicionales a base de bentonita y barita que requieran tratamientos ácidos que no elimi nan la barita y reducen la permeabilidad y porosidad de la formación.
- 4. En sistemas a base de goma xantana densidificados a 1.80 gr/cc con cloruro de calcio y barita se observo inestabilidad en las propiedades reológicas tixotrópicas y filtrados.
- La concentración óptima de goma xantana para densidades de
   1.20 gr/cc y 1.40 gr/cc es de 2.5 gr/lt.
- 6. El comportamiento de sistemas a base de cloruro de sodio y goma xantana en densidades de 1.20 gr/cc y 1.40 gr/cc se ajusta al modelo plástico de Bigham con ley de potencias (se observó valores de n y k de 1).

- El uso de salmueras disminuye el contenido de sólidos insolubles como es la barita con lo cual se reduce el daño permanente a la formación.
- Las salmueras se pueden eliminar del yacimiento fácilmente por lavados simples restaurando así la permeabilidad del yacimiento.
- Todo sistema a base de salmueras y goma xantana debe llevar inhibidor de corrosión y bactericida.
- Los sistemas a base de goma xantana no deben exceder de temperaturas de 120°C.
- En sistemas a base de goma xantana densificados con NaCl a 1.20 gr/cc y 1.40 gr/cc presentan propiedades reológicas, tixotrópicas y filtrados estables.
- 12. Los sistemas a base de goma xantana y sales densificados a 1.20 gr/cc y 1.40 gr/cc permiten el empleo de material dispersante como son el pirofosfato, cromolignosulfonato y cromolignito.
- Todo sistema a base de goma xantana requiere el uso de antiespumantes.
- 14. Para que la goma xantana se hidrate totalmente es necesario prehidratarla antes de emplearla en salmueras.

- la salmuera tratada como goma xantana es un fluído simple y efectivo para inhibir la hidratación de las arcillas.
- 16. La alta temperatura reduce la efectividad de la goma xan tana aumentando la pérdida de agua y reducen su capacidad de acarreo y suspensión.
- La goma xantana se disuelve tanto en agua dulce, como en concentraciones bajas de cloruro de calcio y en cloruro de sodio.

## BIBLIOGRAFIA

- Allen, T.O. y Roberts, A.P., "Productions Operations". Vol. I.
- Chamberlain, D.E., "A Different, Approach to Solving Mud-Related hole problems", AIME- May 1976.
- Maluchosky, Ed., "Innovations, Regulations change drilling fluid technology", PEI - April 1986.
- Meyers, K.P., Skillman H.L., Herrig, G.D., "Control of formation damage" at prodhoe bay, alaska, by inhibiter squeeze treatatment" JPT - June 1985.
- Potter, J.M., Dibble Jr., W.E., "Chemical aspects of iron, colloid plugging in quartz sands and implications for formation damage" JPT - September 1985;
- Simpson, J. Jay, "The drulling mud dilema recent examples" JPT. - february 1985.
- Tyler, T.N., Metzger, R.R., Twyford, L.R., "Analysis and treatman of formation damage at proudhoe bay, alaska".
   JPT - June 1985.
- W. Cole Frank, L. Moore, Preston, "Drilling operations manual" The petroleum publishing company.

- 9. "Apuntes de Fluidos de Perforación" Ing. Francisco Garaicochea Petrirena e Ing. Miguel Angel Benítez Hernández, editados por la Facultad de Ingeniería, U.N.A.M.
- 10. "Apuntes de Clase de Terminación y Reparación de Pozos"
  impartida en la Facultad de Ingeniería, U.N.A.M., por el
  Ing. Carlos Islas Silva.