

INSTITUTO POLITECNICO NACIONAL

Escuela Superior de Ingeniería Química e Industrias

Extractivas

"Descontrol y Control de Pozos Petroleros en el Area de Cd. Pémex, Tabasco."

T E S I S

QUE PARA OBTENER EL TITULO DE INGENIERO QUIMICO INDUSTRIAL PRESENTA A FERNANDO PEREZ ROMERO

MEXICO, D. F

1983

INSTITUTO POLITECNICO NACIONAL



INDUSTRIAS EXTRACTIVAS

DIVISION DE SISTEMAS DE TITETACION

T- 50/83

Mexico I) i 13 de abril de 1983

PRICALLY LUBIRA

FERNANDO PEREZ ROMERO

l'asante de Ingeniero Presente

QUIMICO INDUSTRIAL

74-78

Calle 25 # 14 Col. Independencia

Naucalpan Edo. de México

Tel. 294-3404

El temo de trabajo 3/0 tesis para su examen professora la operón TESIS TRADICIONAL INDIVIDUAL

es propuesto por el C ING. INOCENCIO CASE quien seri el responsi le LY CONTROL DE POZOS

de la calidad de trabajo que ust di income referida a

PETROLEROS EN EL AREA DE D. PEMERO

el cual debetá usted desarrollar de se

RESUMEN

INTRODUCCION INTRODUCTION

I. FLUIDOS DE PESTORACION UESU OBJETI
EN EL CONTROLATE UN POZO

II. - CONEXIONES SUL DE CIALES DE CONT

III. - CAUSAS QUE ORTEUNAN UN DESCONTROL

IV. - ANALISIS DEL DESCONTROL

V.- MEDIDAS DE CO

VI .- CONCLUSIONES PRECOMENDAL BIBL IOGRAFIA

ING. JOSE LUSS MARNINEZ ZENDEJAS

Il lefe del Departamento de Opcion

DRA. BEATRIZ TRUJILLO LUEVANO

11 lefe de la División de Sistemas de Litulación

ING ! INDIENCE CASTILLO TERAN

or Orientador

DR. HECTOR P MARTINEZ FRIAS / I Director de la Lacuela

A MIS PADRES, SR. JESUS PEREZ Y SRA. ROSA ROMERO CON TODO CARIÑO Y RESPETO POR SU PACIENCIA Y ESMERO QUE TUVIERON PARA CONMIGO EN MIS AÑOS INFANTILES. POR SU APOYO EN TODOS LOS MOMENTOS DIFICILES DE MI VIDA.

A ELLOS QUE. CUALES OBREROS, POCO A POCO, FUERON PONIENDO A TRAVES DE LOS AÑOS, LOS CIMIENTOS DE UNA GRAN OBRA, QUE EN PARTE LLEGA A SU CULMINA--CION EN EL PRESENTE TRABAJO.

A ELLOS, A MIS PADRES | | GRACIAS !!

A MIS HERMANOS: AURELIA, PEDRO Y DAVID

A MI ESPOSA PAULA VALVERDE Y A MIS HIJOS NANCY E ISRAEL

Y FINALMENTE A MIS COMPAÑEROS DE TRABAJO EN EL DEPARTAMENTO DE PERFORACION EN CD. PEMEX: ING. MOLINA CORDOVA, SR. VICENTE HERNANDEZ, ING. DE LEON, ING. HECTOR RUIZ, ING. ANTONIO ALDRETTE, SRA. MARIA DEL ROSARIO BOLAINAS Y - SR. JOSE LUIS JUAREZ Y EN ESPECIAL AL ING. - EDUARDO PALACIOS VELEZ.

A TODOS ELLOS, GRACIAS.

DESCONTROL Y CONTROL DE POZOS PETROLEROS EN EL AREA DE CIUDAD PEMEX, TABASCO.

		Pág.
	FLUIDOS DE PERFORACION Y SU OBJETIVO PRINCIPAL EN EL CONTROL DE UN POZO	3
	a) Presión Hidrostática. b) El circuito del fluído de perforación.	
	c) Fluidos de perforación usados en Cludad - Pemex durante la perforación.	
	d) Efectos de los flujos de gas y agua salada sobre las propiedades del fluido de perfo- ración.	
	e) Variación de las características del fluído con los movimientos de tuberías.	
	 f) Tiempo de ciclo y tiempo de atraso en la - circulación del fluído. 	
	g) Peso específico equivalente de circulación.	
11	CONEXIONES SUPERFICIALES DE CONTROL	21
	a) Preventores.	
	b) Mültiple de estrangulación.	
	c) Desgasificador.	
	d) Válvula de seguridad para tuberías de per- foración.	
111	CAUSAS QUE ORIGINAN UN DESCONTROL	38
	a) Al introducir o extraer la tubería.	
	b) insuficiencia en la capacidad o en el núme ro de preventores.	

		Pág.
	c) Programa de tuberfa inadecuada.	
	d) Cementación defectuosa.	
	e) instalaciones defectuosas del equipo super ficial de control.	
	f) Programa de fluídos de perforación inade cuados.	
!V	ANALISIS BROTES EN POZOS PETROLEROS	52
	a) Descontrol, normal e inducido definiciones.	
	b) Presión anormal.	
	c) identificación de los fluídos invasores.	
	d) Quiebre en la velocidad de perforación.	
v	MEDIDAS DE CONTROL	60
	a) Prevención de brotes.	
	 b) identificación de fiujos por métodos numéricos. 	
	c) Pasos a seguir en el control de un brote.	
	d) Restitución de las condiciones normales.	
	e) Cálculo de la presión de fractura.	
V1	CONCLUSIONES Y RECOMENDACIONES	65
	RIRI IJCRAFIA.	68

RESUMEN.

Además de ser una industria fascinadora, la perforación mo derna implica una gran responsabilidad. Las decisiones -- que deben tomarse, al instante, en el curso de la perforación de un pozo, invariablemente afectan los miles de pesos invertidos en el pozo ya perforado y al equipo de perforación.

Los pozos de petróleo y gas son un motivo de interés parael público en general como lo son para las personas que -trabajan en la industria petrolera, porque estos pozos son
los conductos por los que fluyen las materias primas que -luego se transforman en combustibles para motores, lubri-cantes y creciente variadad de productos de la petroquímiCa.

Es por ello que la elaboración del presente trabajo tratade uno de los problemas que se encuentran en la perforación de pozos a grandes profundidades.

El capítulo i muestra la importancia que tiene el fluído - de perforación en el control da un pozo. Se detalla la -- circulación dal fluído por el interior del agujero, se definen conceptos como tiempo de atraso, tiempo del ciclo, - peso equivalente de circulación y la importancia que tie--

nen para el control del pozo. También se da una explica-ción de los tipos de fluídos usados para la perforación de
pozos petroleros.

El capítulo il muestra los diferentes equipos para el control de un pozo como son: preventores de reventones, múltiples de estrangulación, desgasificadores y válvulas de seguridad para tuberías de perforación.

En el capítulo III se analizan las causas que originan un descontrol.

El capítulo IV trata del análisis de brotes en pozos petro leros, se define lo que es presión anormal, velocidad de perforación y se identifican los fluídos invasores.

En el capítulo V se dan las medidas de control para restituir las condiciones normales de operación, así como también el cálculo de la presión de fractura de la formación.

Las conclusiones y recomendaciones para prevenir los descon troles y que marche en perfecto orden la perforación de po zos petroleros se dan en el capítulo VI.

Esto es a grandes rasgos el contenido del presente trabajo tratando de contribuir un poco en la explotación de los ya cimientos patroleros.

INTRODUCCION.

Todos los recursos naturales tienen un valor potencial que al ser explotados con racionalidad y técnica dan un decidido impulso al desarrollo de una nación. Tal es el fenómeno que se ha venido observando, sobre todo en los últimosaños, en la República Mexicana, respecto al aprovechamiento de sus recursos y elaboración de productos orgánicos de rivados del petróleo y del gas natural.

Las nuevas plantas de proceso ahora instaladas implican un plano de superación en la perforación aprovechando al máximo las últimas innovaciones en los equipos, así cmo las inversiones que se hacen para el mantenimiento de los mismos, con el fin de asegurar la posible producción.

El propósito del presente trabajo es exponer en un plano - general uno de los problemas que en potencia más afectan a la posible explotación de los yacimientos, como lo es el "Descontrol y control de pozos petroleros durante la perforación", así como indicar sus posibles soluciones.

Para habiar de ello analítica y ampliamente, sería necesario desarrollar un trabajo extenso, así como contar con la experiencia suficiente para ello.

CAPITULO I

FLUIDOS DE PERFORACION Y SU PRINCIPAL OBJETIVO EN EL CONTROL DE UN POZO.

La buena práctica y el uso adecuado del fluído de perforación se traduce en una reducción de los gastos de la misma y asegura en gran parte mejoras resultados.

Se define como fluídos de perforación a aquellos fluídos - que se circulan en el agujero en la perforación rotatoria. Los fluídos para este objeto incluyen gases, líquidos y só ildos suspendidos en líquidos. También se usan con frequencia emulsiones de aceite en agua y agua en aceite para la auspensión de sólidos.

La necesidad de perforar cada día a mayores profundidades, trae consigo múltiples problemas tanto mecánicos como en - lo que a fluídos de perforación se refiere.

Dados los grandes adelantos obtenidos a la fecha, tanto en el campo como en el laboratorio, el exponer un estudio com pleto de los fluídos de perforación, requiere de experiencia y estudios especiales.

En este capítulo se expondrá la importancia y concurso de

dichos fluídos en prevenir o resolver los brotes y descontroles en los pozos de perforación, así como su comporta-miento en algunos problemas presentados durante la misma.

Se considera el área de Cd. Pemex, como característica enla perforación de pozos petroleros, debido a las presiones anormales que invariablemente se presentaron, pues están considerados zonas de presiones anormales, aquellas que re quieren un peso específico del fluído de perforación de --1.44 gr/cm³ ó más.

Al perforarlas, es importante por lo tanto, observar y con servar en buena relación la presión que ejerce la columnahidrostática del fluído con las diferentes presiones existentes en las formaciones.

1. - PRESION HIDROSTATICA. - La presión hidrostática es la presión ejercida por una columna de fiuldo, esta presión o carga hidrostática existe, no solamente contra el fondo del agujero sino también contra las paredesdel mismo, a cualquier profundidad y en todas directiones. El diámetro o forma del agujero no influyanten el efecto de la presión hidrostática que está dada por la fórmula:

Pe = peso específico del fluído (g/cm3.)

L = Profundidad vertical (metros)

El aumento de la presión hidrostática es determinadopor materiales densificantes como: Barita (Densidad o peso esp. = 4.2 $\frac{q}{Cm \ 3}$

y se reduce en mayor o menor grado al contaminarse la columna con algún flujo ya sea de aceite, gas o aguasalada o bien agregando agua dulce o diesel.

Como ejemplo ilustrativo a continuación se compara la presión hidrostática en un pozo de agua perforado a - una profundidad de 2,000 m. y otro lleno con un fluído de perforación de 1.60 g/cm³ a la misma profundi-- dad que el anterior.

Para pozo lleno de agua

Datos incógnita

Profundidad = 2000 m Presión hidrostática (Pb)

Peso esp. del agua: 1 g/cm3.

$$Ph = \frac{Pe.L}{10} = \frac{1.0 \times 2000}{10} = 200 \text{ kg/cm}^2.$$

Para pozo lleno de fluído

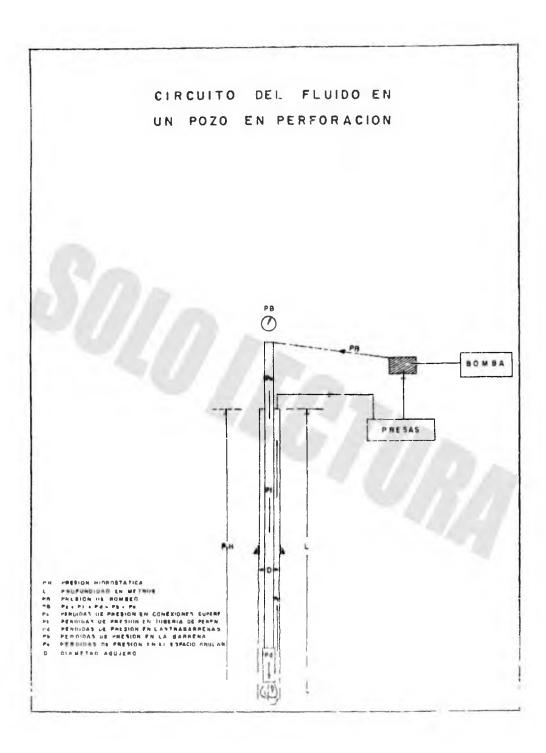
$$Ph = \frac{Pe. L}{10} = \frac{1.60 \times 2000}{10} = 320 \frac{Kg}{Cm^2}.$$

 Descripción del circuito del fluído de un pozo en per foración.

iniciamos el circuito cuando el fluído es desalojadoal vibrador previamente de la línea de flote, el fluí do es desbordado antes por la malla coloçadora, eliminando así las partículas de mayor diámetro que trae consigo en suspensión desde el fondo del agujero, estos recortes son eliminados en mayor o menor porcanta je dependiendo del diámetro del arregio de la malla,posteriormente el fluído pasa por un tanque (asentamiento) depositando ahí gran cantidad de sólidos y arenas, principalmente en el inicio de la perfo ración (500 m), siguiendo en su circulto el fluído -llega a la presa donde recibe el tratamiento químicoprincipal, de ahí su nombre de ésta, llamada de reactivos; en esta presa están instaladas pistolas agitadoras o (chiflones) superficiales así como de fondo,la constituyan también dos embudos mezcladores por me dio de los cueles son agregados los reactivos en gene rel.

Entre las presas de asentamiento y reactivos está instalado un desgasificador que su nombre por sí solo -- describe, siendo éste de gran utilidad a la solución-de gasificaciones.

De la presa de reactivos el fluído es pasado a la presa de succión, en ella como en la anterior se encuentran instalados sistemas de agitación superficiales y, de fondo, aquí se lleva a cabo, la homogenización del fluído, quedando así preparado y acondicionado segúntas nacesidades del caso, para enseguida ser succiona do por las bombas de pistón y enviado con presión a través del sistema superficial de circulación (tubo vertical, unión giratoria y flecha) y de la sarta de perforación (tubería de perforación, lastrabarrenas, estabilizadores y portabarrenas), llegando así hastalas boquillas de la barrena e iniciando su recorrido-ascendente per el espacio anular hasta llegar a la "Línea de flote" cerrando así el ciclo, a continua- ción se llustra en el circulto del fluído.



3.- Preparación de fluídos de Perforación usados en Ciu--dad Pemex, durante la misma.

Al iniciar la perforación se emplea el fluído bentonítico sódico preparado al 5 ó 6% en peso, aproximada--mente un saco de bentonita por cada metro cúbico de agua, ésto da como resultado un fluído con peso específico de 1.07 g/cm³. y un pH (potencial hidrógeno) - de 7.6, este fluído es usado generalmente hasta la --profundidad de 1200 a 1300 m.

El cambio de base se hace obedeciendo a diversos factores, entre las principales podemos citar los siguien tes: Profundidad, tipo de formación, concentración de cioruros, altas temperaturas, etc.

Es práctica común en este distrito que después de las profundidades arriba anotadas, el fiuldo sea emuisionado con diesel (5 al 15 %) y usar como reactivos: -- Cromolignatos y sosa caústica, obturantes (papel desmenuzado) (en caso de pérdida o con el fin de evitar la sobre todo cuando se aumenta el peso específico -- del fiuldo de perforación) etc. este fiuldo así trata do es conservado a profundidades aproximadas de 200 m o más, en seguida y obedeciendo a otros factores como son: reducciones de diámetro del agujero, empacamientos, adherencia de sólidos, contaminaciones diversas,

etc. es cambiada la base del fluído de sódico-emulsionado a base de cromolignatados.

Reactivos usados para este nuevo cambio de base, son los cromolignitos (lignex) y los lignosulfonatos (super-caltex) además de los productos empleados para -- fluídos bentoníticos.

Obedeciendo a problemas que se han venido presentando a la fecha, se utiliza en la actualidad el fluído ila mado de "Emulsión inversa" (fase continua es aceite), la característica principal de este tipo de fluído es que los filtrados obtenidos a 260°C y 35 kg/cm². sonmínimos o nulos y cuando los hay estan constituidos — por aceite.

También se han solucionado en un alto porcentaje los problemas causados por: lutitas plásticas, los derrum bes de las paredes del pozo, las formaciones desleznables, etc., la acentuada versatilidad de estos fluírdos hace que con el empleo adecuado de los reactivos, se pueda trabajar coq amplias márgenes de viscosidad, qelatinosidad y peso específico.

El cambio de base de cromolignosulfonato a Emulsión-inversa se hace generalmente a partir de la cementa-ción de la tubería de revestimiento intermedio - - ---

(10 3/4" of 9 5/8") o blén al presentarse dichos pro-blemas.

4.- Flujo de gas y agua salada. (Como afectan las prople dades del fluído):

La presencia de un flujo de agua salada tra como principales consecuencias las siguientes: por efectos -- electroquímicos se forman al reaccionar con el fluído, agregados que hacen perder sus propiedades coloidales, dando como resultado un aumento de viscosidad momentá nea, y también de gelatinosidad, deshidratación y floculación. Cabe anotar que la pérdida de agua aumenta rá si la contaminación o concentración de cloruros es en orden creciente. Con el fin de conservar las carracterísticas del fluído deberá intensificarse el tratamiento de dispersantes orgánicos y sosa caústica.

El problema se manifiesta en la superficie de la si-guiente manera:

- a).- Aumento de volumen en el sistema a causa de la inversión.
- b). Disminución del peso específico.
- c).- Notable y constante aumento de viscosidad en el fluído de Emulsión-Inversa.
- d).- Pérdida de adherencia y plasticidad.

Al notar la inversión de un flujo de agua salada a la columna del fluído es conveniente aumentar el peso es pecífico, incrementando así la presión hidrostática y obviamente neutralizando la presión del flujo.

Antes de agregar el material densificante se utilizaun material obturante (granular fino), con el fin de
evitar una posible pérdida de fluído, a la formación,
sobre todo si se está perforando un estrato poroso y
permeable, la utilización del obturante granular fino
se debe a que al paso de éste por la malla coladora no sea eliminado en , siendo de manera facti
ble el posible sello en la formación.

No se puede definir con exactitud, que tal o cual con centración de cioruro de sodio en el filtrado del - - fluído indique una franca invasión, pues ésto depende de varios factores, entre los más importantes podemos anotar; los que se cuentan los sig:

La profundidad a que se perfora y el peso específicoque utiliza, sin embargo, si al efectuar las contínuas
pruebas en el filtrado del fluído de la salinidad, se
nota un incremento en la concentración, se tomaron -las medidas indicadas con anterioridad, ya que en estas condiciones se estará ante un problema de invasión.

Es innegable la preferencia de usar en estos casos el fluído de emulsión inversa el cual es más resistentea la contaminación que el fluído cromolignosulfatado.

flujo de gas:

Este es clásico al presentarse en la superficie del pozo y el peso específico del fluído se abate notable
mente y en volumen aumenta debido a la contaminacióndel gas, al suceder esta invasión deberá aumentarse el peso específico del fluído, aumentando la presióncontra la formación, agregando densificantes (Barita)
en razón de 4 a 5 sacos por minuto con el fin de acon
dicionar a las características del caso.

Las partículas de gas se liberan con mayor facilidaden un fluído de baja viscosidad y gelatinosidad, es obvio mantener o acondicionar a éste en estas condi-ciones.

5.- Características del fluído de perforación presentadas en movimientos de tuberías.

Los cambios de presión son proporcionales a la fuerza de gelatinosidad, por tal motivo, para reducir al mínimo la inyección al meter o la succión al sacar tube ría, en lo que al fluído respecta será manteniéndola-

al mínimo. Esto se logra procediendo al tratamiento químico del fluído (uso de reactivos o agua) y agitación mecánica (pistoleo).

Generalmente al quedar el fluído en reposo, su fuerza geltinizante tiende a aumentar por lo que es necesarrio en esta particularidad, circular a intervalos al introducir la tubería, rompiendo de esta manera la gelatinosidad del fluído, si se da rotación a la tuberría, ésta pone en movimiento al fluído, pero únicamente en las proximidades de las paredes del tubo; en reambio al iniciar la circulación, el volumen del fluído es puesto en movimiento, por lo tanto, deberá harcerse circular pero no frente a un intervalo poroso, ésto es con el fin de evitar pérdidas de fluído a la formación.

Es común en Cd. Pemex, experimentar durante la perforación cambios frecuentes en la velocidad de penatración, que al no ser aquilatados en el momento oportuno trae consigo en muchas ocasiones un brote (de gasgeneralmente en esta área), para el caso es convenien te conocer el tiempo de atraso y el ciclo del fluído en lo que a cálculos se refiere, con el fin de tenerconocimiento efectivo del brote.

Se llustra con el siguiente ejemplo:

Datos:

Profundidad del pozo = 2000 m

Carrera del pistón de la bomba = 16"

Camisa de la bomba = 7"

Diámetro del pistón = 3

Número de emboladas/min = 50

Litros/Emboladas = 0.02575 L [2 (D²)- d²]= 0.02575 x 16 [2 (7)² - 32] = 36.668

Gasto de la bomba = $36.668 \frac{11 \text{ tros}}{\text{Emb.}} \times 50 \frac{\text{emb.}}{\text{emb.}} = 1833.4 \frac{11 \text{ tros/mln.}}{\text{mln.}}$

Trabaja al 80% = (1833.4) (0.80) = 1466.72 1/mln.

Capacidad de la T.R. de 20" = 202.68 litros/metro.

Capacidad del agujero de 17.1/2" = 155.177 litros/metros.

TR de 20" Cementada a 416 metros.

Agujero de 17 1/2 hasta la profundidad de 2000 metros.

Solución

Tiempo de atraso = Volumen en el aquiero
Bombeo/min.

Volumen del fluído en 20" a 416 mts. = 79045 litros

Volumen del fluído en 12 1/2" en 1584 mts. = 245800 litros

Volumen en el agujero = 79045 = 245800 = 324845 litros.

Tiempo de atraso = 324845 litros = 221 minutos 1466.72 l/min.

Tiempo del ciclo - Volumen total en el sistema Bombeo/min. Volumen en las presas del fluido = 6000 litros.

Volumen en conexiones superficiales = 3854 litros.

Volumen en el agujero = 324845 "
Volumen total 388699 litros.

Tiempo del ciclo = 388699 Lt. = 265 minutos 1466.72 litros/min.

El conocer el tiempo de atraso y el tiempo del ciclo facilita, en parte, ilevar a cabo un buen acondicionamiento -del fluído de perforación, colocar determinados volúmenesdel fluído, de un pozo específico mayor al del trabajo, -que a determinada profundidad en caso de alguna invasión,saber en que tiempo se manifestará en la superficie el material perforado en el fondo, en caso de algún quiebre en
la velocidad de perforación, desde luego dichos tiempos de
ben calcularse pariódicamente, facilitando así la solución
de algunos problemas que se presentan durante la perfora-ción.

Peso específico equivalente de circulación de los fluídosen los pozos en perforación.

En todo pozo en perforación, cualquiera que sea su profundidad, si el fluído no está circulando en el fondo se ejer ce una presión hidrostática que depende exclusivamente de la profundidad vertical del pozo y de la densidad del fluído.

Al iniciarse la circulación, se presentan dos presiones: la hidrostática, más la presión necesaria para hacer circular el fluído por el espacio anular hacia la superficie. La suma de estas dos presiones representa el valor de la presión de circulación de fondo, entonces:

Presión de circulación de fondo ≈ presión hidrostática + caída de presión en el espacio anular.

Por lo tanto, (en el fondo del pozo) estas dos presiones - vienen a modificar aparentemente la densidad del fluído y a esta densidad resultante siempre superior a la original-y se le llama:

Densidad equivalente de circulación (D.E.C.).

Las propiedades reológicas del fluído de perforación que - afectan a la DEC son, el punto de cedencia (\underline{YP}) y la visco sidad plástica (\underline{VP}) .

Mientras mayor sea la DEC habrá un consumo excesivo de potencia de la bomba para circular el fluído y sobre todo, será más factible inducir pérdidas del mismo a la forma-ción, principalmente en zonas de fécil fracturación.

A continuación se llustra con un ejemplo numérico la importancia que representa este cálculo dado que nos permite conocer con mayor exactitud la densidad real de trabajo del fluído.

Para calcular la $\underline{D.E.C.}$ es necesario contar con los siguien tes datos:

L Profundidad vertical en metros.

Pe Peso específico o densidad del fluído en g/cc.

Yp Punto de cadencia en Lb/100 ples².

Vp Viscosidad plástica en CPS.

- D Diámetro de la barrena en pulgadas
- G Gasto de la bomba en litros/minuto.
- V Velocidad anular en metros/segundo.

Ejemplo práctico para un pozo que se perfora a 2000 m ver ticalmente y cuyos datos son los siguientes:

- (L) Profundidad = 2000 m.
- (Pe) Peso esp. = 1.13 g/cc.
- (Yp) Punto cedancia = 16 Lb/100 ples.
- (Vp) Viscosidad plástica = 30 CPS.
- (D) Diametro de la barrena = 17 1/2"
- (d) Diámetro de la tubería de perforación = 5"
- $(p-d) = 12.5^{11}$
- (D-d)2= 156.25"
- $(D^2-d^2)=281.25$ "

Gasto de la bomba = 1466.72 litros/min.

(V) Anular = (24.51)(387.21 gal/min)= 33.74 ples/min. = 281.25" 0.1716 m./segundo

Solución:

D.E.C. =
$$\frac{PCF}{(L)(0.1)}$$

P.C.F. = Phidrostática + caída de presión en el espacio ~anular.

Phidrostática =
$$\frac{LPe}{10}$$
 = $\frac{(2000 \text{ M})(1.13 \text{ g/cc})}{10}$ = 226 Kg/cm².

Calda presión en el espacio anular = P1 + P2

=
$$2.62 \text{ Kg/Cm}^2/\text{metro}$$
.

$$P2 = V L V P = \frac{(0.1716 \text{ m/seq.})(2000 \text{ m})(30 \text{ Cps})}{1500(0-d)2} = \frac{(0.1716 \text{ m/seq.})(2000 \text{ m})(30 \text{ Cps})}{1500 (156.25)} = 0.044 Lb/pul^2/ples$$

$$= 0.011 \text{ Kg/cm}^2/\text{m}$$
.

Calda de presión $\approx 0.011 + 262 = 2.631 \text{ Kg/Cm}^2$.

$$PCF 2.631 + 226 = 228.631 \text{ Kg/cm}^2$$
.

D.E.C. =
$$\frac{228.631}{(2000)(0.1)}$$
 = $\frac{1.143}{g/cc}$.

Nótese que si el peso específico original era 1.13 g/cc, - la alternación equivalente del peso específico de circulación en nuestro ejemplo será de 0.013 g/cc.

CAPITULO II

CONEXIONES SUPERFICIALES DE CONTROL

1. - PREVENTORES:

La presión hidrostática impuesta en la formación de la columna de fiuído de perforación es el factor principal para evitar que un pozo reviente.

Los preventores de reventones proporcionan un medio para - cerra un pozo en la superficie cuando las presiones de la formación exceden las presiones producidas por la columna- de fiuído de perforación. Los estranguladores y las tuberías permiten la descarga controlada del hoyo del pozo - mientras se sacen por circulación los fiuídos intrusos de la formación. Los separadores de gas y fluído de perforación (desgasificadores) proporcionan un medio para conservar los fluídos de perforación mientras se desprende el --gas de la atmósfera, las cabezas giratorias permiten que - continúe la perforación a una velocidad de penetración incrementada en ciertas formaciones que tienen flujo de gasa alta presión y bajo volumen.

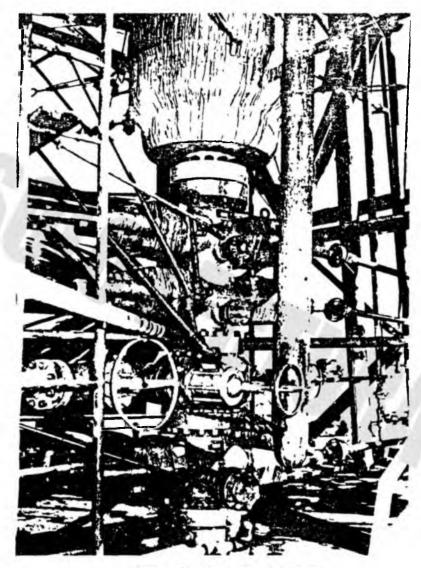
Originalmente diseñados como dispositivos de urgencia, los preventores de reventones y las instalaciones relativas se usan ahora regularmente para incrementar las velocidades ~ de perforación, permitir el uso de fluídos de perforaciónmás ligeros y al mismo tlempo contribuir a la seguridad -del personal del equipo y de las instalaciones del mismo -en situaciones de perforación progresivamente complejas.

El equipo preventor de reventones debería diseñarse para:

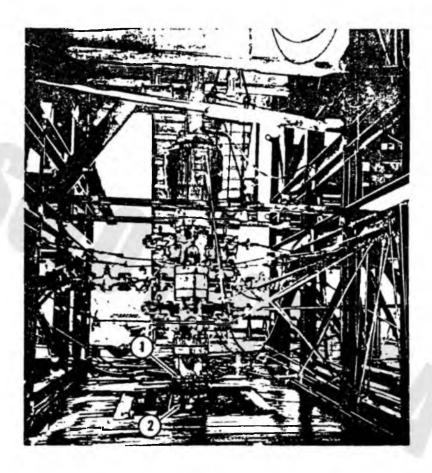
- 10. Cerrar la parte superior del agujero.
- 2o. Controlar la descarga de fluídos.
- 30. Permitir el bombeo dentro del aquiero.
- 40. Permitir movimiento de la tubería de perforación.

Estos requerimientos significan: que de haber suficiente tubería de revestimiento en el pozo para proporcionar un ancla para el equipo de la cabeza del mismo, debe haber -instalaciones de equipo para cerrar el agujero con o sin tubería, el equipo debe de preveer la conexión de líneas para la descarga de la presión y permitir al bombeo dentro
de la tubería de perforación o el espacio anular. Este -equipo deberá ser capaz de una operación rápida por medios
que permitan al personal que esté haciendo el trabajo estar
debidamente protegidos. Cuando se maneja una amenaza de reventón, no solamente se debe regular el flujo de retorno,
sino que algunas veces el pozo se debe abrir a flujo total.

La figura 1 muestra una instalación de un conjunto moderno de alta presión.



Preventores de reventones modernos de alta presion



La caheza de tubería de ademe es la licise para el conjunto de preventores. (1) Punto de suspensión para tubería de ademe de 7 - 5/8". (2) Cubeza de tubería de ademe de 10 - 3/4 pulgadas.

El fondo o punto inicial de cualquier conjunto de prevento res de reventones, es la tubería de revestimiento, el conjunto no es mejor que la tubería de ademe (o revestimiento) a la que esta unido, la resistencia al deterioro del estra to del asiento de la tubería del ademe es la manera de cementar la tubería en el agujero o la unión entre la tubería del ademe y el preventor. La tubería del ademe superficial es importante para la protección de reventones porque generalmente se coloca lo bastante profundo para alcan zar formaciones compactas y es ancia y base para los preventores de reventones. Una sarta intermedia es importante para la protección contra reventones porque es una tube ría de revestimiento superficial y porque alcanza formacio nes que generalmente no se deterioran con una presión considerable en la cabeza del pozo.

En el caso de que un pozo se cierre para evitar una amenaza de reventón, deberá haber suficiente cemento atrás de las sartas de tuberías de revestimiento para evitar que -las presiones del pozo se escapen fuera de la tubería.

El procedimiento usual es que la tubería de revestimientosuperficial se cementa completamente hasta la parte superrior del agujero, algunos operadores intentan obtener una columna llena de cemento por fuera de una sarta intermedia de tubería.

TIPOS DE PREVENTORES:

a) Preventores del tipo de ariete.

Los preventores del tipo de ariete cierran el espacio anular por fuera de una sarta de tubería de perforación en un pozo, moviendo los arietes de una posición retraída ilbredel agujero a una posición en la que cierran alredador de la misma. Los arietes o compuertas operan en pares y sellan el espacio abajo de ellos cuando se cierra, las compuertas para tubería se suministran con aberturas semicirculares que se ajustan al diámetro de los tamaños de la tubería para los que están diseñados, es absolutamente vital que las compuertas de tubería en un preventor se ajusten a la tubería de perforación, tubería de revestimiento o de producción que se están usando y todos los que en él intervienen deben tener la seguridad de elio durante todo el --ciclo.

Si hay tubería de perforación de más de un diámetro en el pozo, la mayoría de los operadores requieren un segundo ti po de preventores de ariete en el conjunto con el objeto de tener los dos diámetros disponibles para uso instantáneo.

Las unidades "ciegas" que cerrarán en el agujero abierto comunmente reciben ese término y algunas veces se les llama compuertas o arietes "en blanco". Los preventores del tipo de arietes operaban originalmente en forma manual pero la mayoría de esos preventores en laactualidad se abren y cierran por medios hidráulicos (mecá nicos).

Los preventores del tipo de ariete modernos estan diseña-dos para operarse con fluído hidráulico con presión de 500
a 1500 lb/pulg².

b) Preventores de tipo anular:

Los preventores de tipo anular emplean un anillo de hule sintético reforzado como unidad empacadora que rodea el -aquiero del pozo para efectuar el cierre.

En la posición de totalmente abierto, el diámetro interior de la unidad empacadora es igual ai diámetro del agujero - del preventor. Un sistema para apretar el anillo de empaque permite al operador reducir el diámetro hasta que se traba con la tubería, unión cónica o vástago cuadrado, que pudiera estar en el preventor.

Los preventores anulares tienen la habilidad de efectuar - cierres a presión en cualquier forma o diámetro que pueda- estar en el agujero. Los preventores del tipo de ariete - deben estar equipados con compuertas que se ajusten a cual

quier diámetro de tubería que esté en el agujero y no se puede usar más que en formas circulares. Los preventoresanulares cierran por presión hidráulica y no se pueden ase
gurar mecánicamente con los preventores de ariete. Los -preventores anulares pueden efectuar un cierre en vastagos
cuadrados o hexagonales y permitirán una rotación lenta -así como un movimiento vertical de la tubería de perfora-ción mientras esté a presión.

CONJUNTO DE PREVENTORES

El conjunto de preventores de reventones es el ensamble -vertical del equipo especial en la parte superior de la ty
bería de revestimiento que se usa para cerrar un pozo contra el flujo, con o sin tubería de perforación en el aguje
ro. El agujero vertical de este equipo deberá ser igual o
mayor que el diámetro interior de la tubería de revesti- miento, tendrá clasificaciones de presión apropiadas para
las presiones que sea posible que se encuentren y que sea
adecuado para servicio del lodo. La operación de los dispositivos de cierre deberá ser rápida y confiable aún cuan
do esté cubierto de fiuído de perforación; la operación -con potencia es indispensable para reducir al mínimo el -corte de fluído de perforación y las lesiones a la gente cuando se cierre un pozo. El equipo usual que comprende un conjunto de preventores de reventones, de arriba a abajo

consisten de lo siquiente:

- a) Linea de flote y niple de campana
- b) Preventor clego
- c) Preventor de arietes anulares
- d) Carrete separador
- e) Preventor de arietes anulares
- f) Cabezal de tuberla.

La figura No. 1 también nos muestra la disposición ante-rior de un conjunto de preventores.

Las figuras 3 nos muestran algunos de los arreglos de preventores utilizados de acuerdo a las necesidades en cuanto a presión se refiere durante la perforación de pozos petro leros:

El código adoptado para la desginación de arregios es el siguiente:

R = Preventor del tipo de un solo ariete con un juego de compuertas ya ses en blanco (clegas) o para tubería.

Rd = Preventor del tipo de doble ariete con dos juegos de compuertas.

- A Preventor de reventones de tipo anular.
- S = Carrete separador con conexiones para salidas latera--

les para líneas de estranguladores y para control.

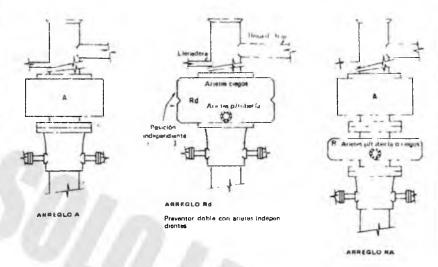
G = Cabeza rotatoria de fricción para perforación con gas, aire o acreada.

CARRETES SEPARADORES. - Un carrete separador es un accesorio a través del cual se puede perforar, se coloca en un - montaje de conjunto de preventores para proporcionar espacio entre los preventores y para permitir la instalación - de líneas para estranguladores y para control. En el último caso, los carretes separadores hacen posible que se bom bee por el espacio anular y por el contrario, purgar la -- presión abajo de un preventor de reventones cerrado.

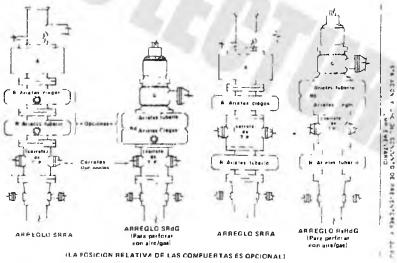
Aunque los preventores pueden estar previstos de salidas laterales, algunos operadores prefieren carretes separadores independientes para fijar las líneas de control y de estranguladores.

20 .- MULTIPLES DE ESTRANGULACION:

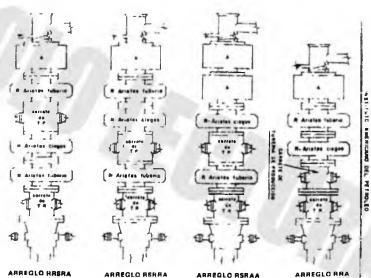
Siempre que la presión subsuperficial es causa de que el fluído fluya de un pozo a una velocidad mayor de aquella a la que se esta bombeando a su interior, se debe aplicar -- contrapresión si se ha de prevenir la entrada prolongada - de fluídos de la formación. Mientras se esta aumentando - la densidad de la columna de fluído de perforación en el - pozo, la contra presión generalmente se obtiene desviando-



Conjunto de arregios para preventores API.



ore onjuntos de preventores de reventones A P I



SRA ARREGLO RSHRA ARREGLO RSRAA ARREGLO RRA
(LA POSICION RELATIVA DE LAS COMPUERTAS ES OPCIONAL)

Arregios de conjuntos de preventores de reventones À P.I.

el flujo dei fluído de perforación por un múltiple de tube ría con un sistema de niples reductores de gasto o estranguladores, que consiste de válvulas, tubería de conexiones y accesorios especiales, deberá tener una clasificación de presión de trabajo por lo menos igual o mayor que la presión máxima superficial que se espera tener.

30 .- DESGASIFICADOR:

En el área de Ciudad Pemex se utilizan generalmente desgasificadores de los denominados "atmosféricos" o de gran vo lumen.

Estos desgasificadores constan básicamente de una bomba -centrífuga sumergido y de un tanque desgasificador elevado.

El ducto en espiral de la bocatoma de la bomba hace que el
fluído de perforación forme un remolino en el centro del impulsor. El gas que se separa del fluído arremolinado en
el impulsor sube por el eje y se descarga en la atmósfera.

La descarga del casco de la bomba fluye hacia arriba por - un montante, pasa por una válvula ajustable de disco que - la atomiza y cae en el tanque desgasificador. La velocidad del fluído de perforación aumenta en la válvula y golpea - contra la pared del tanque. El impacto, que reduce la viscosidad del fiuído, y la fuerza centrífuga que se genera -

al circular el fluído contra la pared del tanque, hacen -- que las burbujas de gas, se desprenden a la superficie, -- donde pueden escapar.

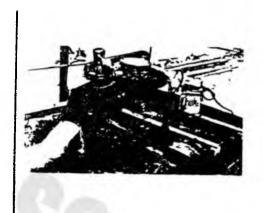
El fluído de perforación baja a la base del tanque de atomización y fluye por gravedad, a través de un canal a las presas de lodo.

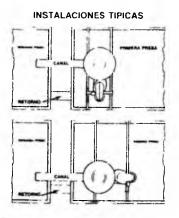
El mayor arregio para el desgasificador es en el cual el fluído de perforación se bombea de la primera (presa de ~asentamientos) a la segunda presa (presa de reactivos).

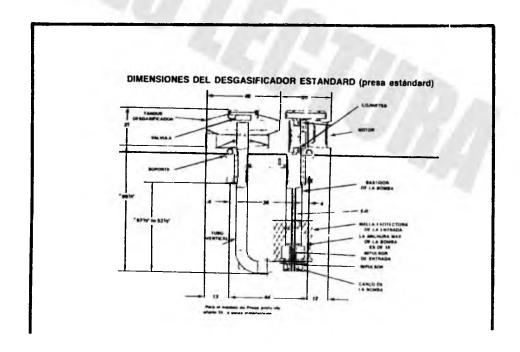
Se debe instalar de tal modo que el interruptor quede bien accesible.

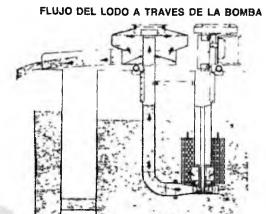
La línea de retorno de la segunda a la primera presa se de be abrir para permitir la recirculación y la inmersión óptima de la bomba, a fin de aumentar el régimen de bombeo.

A continuación tenemos una serie de figuras mostrando el flujo de fluido de perforación, instalación típica y dimensiones del desgasificador.









4. - VALVULAS DE SEGURIDAD PARA TUBERIAS DE PERFORACION:

a) Válvula de tapón. - Esta es una pleza necesaria para ce rrar la presión del pozo si la empaquetadura de la unión - giratoria o la manguera de perforación fallan. Muchas vál vulas de tapón son difíciles de operar y son propensas a - fugas y escurrimientos. El mantenimiento debe incluir la inspección frecuente, lubricación y pruebas a presión.

Las pruebas deben de efectuarse del lado del vástago (o -flecha) o del fondo.

El agujero a través dela válvula de tapón deberá ser igual al de la unión giratoria o la flecha. La mayoría de ellas requieren una llave especial para cerrar y los perforadores deben asegurarse de que la llave de la válvula de tapón

se conserve en el mismo lugar y todo miembro de la cuadrilla debe saber donde encontrarla.

La siguiente figura nos muestra un tipo de válvula tapón.



Un tipo de válvula de tapón

Una válvula de tapón más baja, también ilamada "válvula de vástago de perforación" se usa algunas veces en combina-ción con la válvula tapón de arriba pero no la sustituye porque la posición inferior puede no quedar accesible en una emergencia. Una válvula de tapón más baja es útil para prevenir el drenaje del fluído de perforación que salga de la flecha mientras se estan haciendo conexiones y se puede cerrar para detener el flujo de la tubería de perforación.

CAPITULO III

CAUSAS QUE ORIGINAN UN DESCONTROL

La principal causa que origina un descontrol se debe en un porcentaje muy elevado el error humano, es negativa la - - creencia de que el principal origen del problema sea debi-do a las altas presiones de las formaciones, pues se ha de mostrado que en condiciones normales antes del brote el pe so específico del lodo sea el adecuado para ejercer una -- presión hidrostática contra la formación suficiente para - evitario.

En cambio los pozos en su mayoría se han descontrolado al efectuar un viaje con la tubería de perforación. Es impor tante también tomar en cuenta para tales efectos la mala - conservación del equipo, así como también no probar con periodicidad las conexiones superficiales de control y no -- preparar un programa adecuado de preventores y lodos, es - conveniente adiestrar a las cuadrillas para estos casos e inclusive practicarse simulacros de brotes en el pozo conel fin de mantener al personal preparado en caso de ocurrir tales, pues se puede dar el caso que el equipo observe bue nas condiciones pero si no se da el debido uso el resultado es altamente negativo.

Se produce:

1.- Introducir y extraer tuberfas.-

Un gran número de los brotes que ocurren al perforar pozos se deben a la reducción de la presión estática al sacar tu bería.

La evidencia acumulada en estudios ha probado ésto.

Las reducciones de presión están intimamente relacionadascon aumentos de presión que ocurren al introducir tubería, estos aumentos de presión causan o contribuyen a la pérdida de circulación.

Cuando se mueve una tubería sumergida en un líquido, la -parte del líquido en contacto con la superficie de la tube
ría se mueve con la misma velocidad que la tubería, partedel movimiento se transmite al resto del líquido; la tubería en movimiento, por lo tanto, arrastra parte del líquido consigo.

Presión de Introducción.

Se conoce que tanto dentro de la tubería como en el espa-clo anular existe una región de velocidad máxima rodeada de regiones de menor velocidad, es común pensar que una d<u>i</u>
ferencia de presión cause un flujo, no es común que un fl<u>u</u>

Jo cause una diferencia de presión, el contraflujo hacia - arriba debe estar acompañado por un aumento de presión hacia abajo adicional al aumento hidrostático. Esta presión entra hacia abajo sobre la presión hidrostática es la presión de introducción de tubería.

Succión al extraer.

cuando la tubería se mueve hacia arriba, arrastra consigoparte del fluído. A fin de que el agujero se mantenga lie no, otra parte del fluído se debe mover hacia abajo y ésto produce un descenso en la presión abajo de la presión hidrostática y es la succión en la extracción de la tubería.

Cuando la tubería se mueve hacia abajo, es fácil ver que debe de existir un contraflujo hacia arriba, porque no hay
hacia donda se vaya el fluído arrastrado, excepto hacia -arriba. Es es suponiendo, desde iuego, que el agujero está cerrado o que no existe pérdida de circulación, por otro
lado, cuando la tubería se mueve hacia arriba, si hay unaposible salida para el fluído que arrastra consigo la tube
ría. No lo hace debido a la fuerza de gravedad que lo man
tienen en el agujero, produciendo un contrafiujo hacia aba
jo, en efecto, utiliza parte de la presión hidrostática -del fluído, por lo tanto reduce la presión en el pozo, ambos efectos analizados anteriormente resultan del movimien
to relativo de la tubería con respecto al aquiero.

La succión al extraer tubería y la presión al introducirla son proporcionales a la longitud de la tubería sumergida.—
La longitud de la tubería no es un factor que se pueda con trolar, por lo tanto los efectos se deben de reducir controlando otros factores.

El factor más fácil de controlar es el tiempo empleado en efectuar los movimientos de producir y extraer, sobre todo cuando existe peligro de un brote, debe emplearse esta - - práctica.

Otro valor controlable es la viscosidad efectiva del lodoy la fuerza de gelatinosidad abordados ya en el primer capítulo.

Una pérdida de circulación trae consigo generalmente un -brote, en esta área las principales causas de este tipo de problemas se deben a:

- a). Exceso en la presión hidrostática al usar lodo de alto peso específico durante la perforación al atrave-sar un estracto poroso y permeable.
- b).- Ocurre en ocasiones que al presentarse un empacamiento ya sea por derrumbe de formación desleznable o por reducción del diámetro del agujero como sucede en for maciones de lutita plástica, el encargado de la perfo

ración en turno, aumenta la presión de la bomba inyectando así el fluído a la formación o bien fracturando ésta ocasionando la pérdida.

c).- Puede suceder que ai efectuar alguna operación (intro duciendo tubería de perforación o de revestimiento) - se trate de romper circulación a la altura de un estrato poroso y permeable (arenas principalmente), -- ocasionando así la fuga por efecto de inyección, no - es muy común este caso ya que los intervalos a circular están determinados de acuerdo con los registros - efectuados, sin embargo debe tomarse ésto en cuenta.

En conclusión una pérdida de circulación dejará el -agujero perforado parcial o totalmente vacío, ocasionando así que cualquier presión por insignificante -que esta sea, tenga manifestación inmediata en la superficie, teniendo en cuenta que las zonas que se per
foran son de presiones anormales.

2. - Insuficiencia de capacidad o número de preventores. -

El número de preventores así como el tipo de ellos está de terminado a las presiones de la zona que se esperan encontrar de acuerdo con estudios y experiencias obtenidas, al ocurrir el descontrol y como última medida de seguridad para evitario, se hacen funcionar los preventores con el fin

de cerrar el pozo, algún defecto o mal diseño de ellos pue de ocasionar un siniestro de magnitud considerable es por lo tanto coveniente operarlos contínuamente observando su buen funcionamiento o en caso contrario subsanar cualquier anomalía.

3.- Programa de tuberías inadecuado.- Al igual que los -- preventores las tuberías usadas para perforar así como las de revestimiento son diseñadas de acuerdo con las presio-- nes y tipos de astratos (tuberías de revestimiento) o perforar los mismos, existen para el caso diferentes especificaciones y diámetros en el Distrito de Ciudad Pemex, los -- programas más usados son:

TUBERIAS DE REVESTIMIENTO

LONGITUD		PESO	LONGITUD			
		GRADO	(LE/PIE)	APROXIMADA	GRADO	(LB/PIE)
Tubo Conductor	24"		(5 20"		
Tuberfas Super ficiales.	16"	н-40	65.0	5 13.3/8"	J-55	40.5
Tuberias Intermedios.	10.3/4"	J-55	40.5	9.5/8"	J-55	6.0د
		N-80	51.0		N - d 0	40.0
		8-110	51.0		N-80	43.5
Tuberías de Explotación.	7"	J-55	26.0	6.5/8"	J-55	24.0
		M-80	29.0		N - a 0	28.0
		P-110	29.0		P-110	20.0
Tuberías de Ex tención	5.1/2"	J-55	15.5			
		J-55	1/.0			
		N - 8 O	20.0			
	Diám	etro de Tuberí	as para perfo	rar		
	Tubería de	Perforación "	5" 4,1/2" 3,1/2" 2,7/8"			

o bien cuando teniendo cementada la tubería de el programa continuando la perforación, para cementar la tubería reves timiento (6.5/8") es necesario ampliar de revestimiento -- (4.1/2"), la cementación de esta tubería se hace traslapan do unos 20 ó 30 m. de ésta con la tubería de revestimiento anterior.

Los programas así descritos, han sido adoptados de acuerdo con las experiencias obtenidas con la perforación de pozos anteriores.

4. - Cementación defectuosa.

Las malas condiciones de una cementación pueden ser no solamente responsables de la imposibilidad de producir hidro carburos proveniente de una zona saturada, sino en muchoscasos, de algún brote o del descontrol absoluto del pozo y por lo tanto, de las grandes cantidades invertidas de dine ro en su reparación o control definitivo.

a).- Se puede efectuar una mala cementación si al practi-carla no se utiliza el tipo de régimen del desplaza-miento del fluído adecuado, es decir, cuando el per-fil de las paredes del pozo es sinuoso, el enjarre -del lodo (sólidos) se acumula en mayor cantidad en -los lugares curvos evitando una perfecta adherencia -del cemento con las paredes del pozo, es conveniente--

por lo tanto utilizar al principio de la operación un régimen turbulento con el fin de limpiar perfectamente el enjarre y posteriormente cambiar el régimen a tipo tapón, llegando de esta manera el cemento a todos los espacios por sinuosos que sean.

- b).- Al introducir la tubería de revestimiento se puede -provocar una pérdida del lodo a la información con el
 consiguiente brote, desde luego existiendo alguna pre
 sión en la formación. Por tal motivo debe circularse
 a intervalos a fin de mantener las condiciones (sobre
 todo de peso específico y viscosidad) del lodo, y desalojar los derrumbes que provocan la introducción de
 los tramos a cementar, es conveniente acondicionar el
 lodo con obturantes para evitar posibles pérdidas.
- c).- En algunas ocasiones la distribución de centradores,y raspadores y collares tope, ha sido correcta, peropor diversas causas al estar en el fondo la tubería,esta no se mueve o bien se mueve esporádicamente y -con longitudes que no aseguran el trabajo correcto de
 los raspadores. Otras veces, durante el desplazamien
 to de la lechada se ha dejado de mover por diferencia
 de criterio, o bien por malas condiciones del equipode perforación utilizando, lo que origina una posible
 canalización de la lechada y mala adherencia entre la
 formación, cemento y tubería.

De acuerdo con estos programas, las tuberías de revestimien to tienen como función principal:

Tubos conductores (24" ó 20"). - Aunque no se consideren -como tuberías de revestimiento, es indispensable en todo -comienzo de la perforación, ya que tiene como función, con
tener las formaciones no consolidadas próximas a la superficie, así como conducir el fluído de perforación y evitar
posibles fugas de éste.

Tuberfas Superficiales (16" & 13.3/8") .-

Estas tienen como función principal la de prevenir derrumbes de formaciones superiores, así como la aislar todas -- las arenas invadidas preservando cualquier contaminación.- Con estas tuberías se tiene la ventaja de que al cementar- les se instala el cabezal de tuberías definitivo, propor-cionando un anclaje seguro al colocar preventores y demás-conexiones superficiales, teniendo con ésto un buen con-trol de las presiones que se puedan presentar durante la -perforación.

Tuberías revestidoras de explotación (7", 7.5/8" ó 6.5/8"), estas tuberías se cementan en el campo, hasta el fondo - - atravezando las formaciones permeables productoras y tie-- nen como función principal:

a). - Evitar el daño al estracto petrolífero por entrada de

agua en el pozo o por derrumbes de formaciones supe-riores.

 b).- Impedir la producción incontrolada de gas o aceite de la parte superior del horizonte petrolífero.

Estas tuberías no se cementan en toda su iongitud, sino -únicamente desde el fondo hasta cubrir el horizonte probable productor que se encuentra más arriba. En general para que una tubería de revestimiento sirva para los fines -expuestos, debe cumplir con los siguientes requisitos:

- a).- Resistir las presiones de aplastamiento, ejercidas -por la columna de fluído por fuerza del tubo.
- b). Debe tener suficiente resistencia a la tensión.
- c). Debe resistir la presión interna.
- d).- Deben ser resistentes a la corrosión, abrasión y prue bas de escapes.

Tuberías de extensión (4.1/2").- En la actualidad únicamente se utiliza como tubería de revestimiento, en caso de presetarse problemas en el curso de la perforación y se tenga necesidad de cementar tubería de revestimiento (6.5/8") an tes de la profundidad programada.

En algunos casos el peso de la lechada no se ha verificado contínuamente, dando origen a una posible variedad en el-

peso de la misma.

5.- Instalación defectuosa del equipo superficial de con-trol generalmente la instalación superficial es supervisada adecuadamente, sin embargo en lo que se debe tener ma-yor cuidado es en las pruebas que se hacen a las conexio-nes y líneas, ya que por efectos del trabajo pueden ser de
terioradas en mayor o menor grado, dando motivo a alguna fuga y un posible brote o descontrol, una programación periódica de pruebas ayudaría en gran parte a solucionar el
problema.

Se tendrá especial cuidado en contar con extensiones manua les instaladas en buen estado de trabajo se bombeará agua- a través del múltiple de estrugulación para comprobar que este se encuentra libre de tapones debido al asentamiento- de la barita, cemento etc. cada vez que los preventores -- sean probados.

6. - Programa de lodos inadecuados.

Un programa inadecuado del fluído de perforación, sin lu-gar a dudas, puede ser el origen de un brote como se ha -comprobado en numerosas ocasiones.

Como se sabe, las presiones existentes en los estratos a perforar, son controladas por un peso específico del lodo, que aunado a la profundidad vertical del pozo da como resultado una cierta presión; esta presión debe ser siempre - - iqual o mayor a las existentes en el subsuelo.

Para tal efecto de control la columna del lodo siempre debe guardar ciertas características, una de las más impor-tantes en el peso específico, es decir la columna en su to talidad deberá siempre ser uniforme con el fin de evitar la entrada de alguna presión al fluído de perforación (pre cisamente donde se localiza el lodo de peso específico más bajo).

Para la elaboración de programas deberá hacerse tomando en consideración (si no se cuenta con datos de referencia) -- las formaciones a perforar (columna geológica probable, la existencia en las mismas de yacimientos con presiones, - - etc.).

Queda a criterio (en muchos casos) del encargado del fluído durante la perforación, la solución de los problemas -presentados de inmediato en el pozo en lo que a lodos se refiere, así como contínua supervisión y acondicionamiento
del fluído de acuerdo con las exigencias.

El gradiente de fractura de las formaciones es definido co mo la presión a la cual las formaciones son fracturadas, ocasionando con ello pérdidas de lodo a las mismas. La determinación del gradiente de fractura ha sido estudia do ampliamente, y para su conocimiento se ha establecido - un sistema en función de los diferentes parámetros proporcionados por los registros eléctricos, de inducción y soni do de porosidad en compañía con datos empíricos.

El método anterior, sin embargo, solo es utilizable en - áreas donde son conocidas sus condiciones, cabe decir que el gradiente de fractura depend de las condiciones geológicas de las áreas en estudio.

El conocimiento de la presión de los yacimientos atravezados, es de primordial importancia desde el punto de vistade la ingeniería, como consecuencia de esta determinaciónse puede controlar mejor las propiedades del lodo de perfo
ración utilizando, completamente el diseño de los programas de terminación y tuberías de revestimiento, para obtener la presión de las formaciones atrasadas durante la per
foración. Simplemente se multiplica el gradiente de la pre
sión del fluído en el yacimiento por la profundidad.

CAPITULO IV

ANALISIS DEL DESCONTROL.

El descontrol de un pozo es el no control de un brote, atendiéndose este último como la primera manifestación de la entrada de fiuídos, provenientes de la formación, tales
como qas, aqua salada o aceite.

Existen dos tipos de descontrol: Normal e Inducido, defi-niéndose cada uno como sique:

- 1.- Descontrol normal: Se dice que es normal cuando las conexiones superficiales de control no se encuentrancerradas y los fluídos de la formación invaden al fon do del pozo, levantando la columna del fluído de perforación y expulsandola a la superficie, con mayor o menor intensidad.
- 2.- Descontrol inducido: Este descontrol es el que tienelugar encontrándose cerrado el pozo por fracturamiento de las formaciones, algún punto del agujero descubierto, debido a la contrapresión ocasionada al cerrar el mismo. Ocurre también cuando la presión de la for mación alcanza tal valor, que sobrepasa al gradientede fractura de la misma, observándose pérdida de fluí dos de perforación; igualmente por rotura en la tubería de revestimiento.

El factor principal durante la perforación de un pozo es - el prevenir posibles descontroles ya que ésto traerá consigo un notable ahorro de tiempo y de economía, la presencia de un brote significa en muchas ocasiones la suspensión in mediata de la perforación, habrá asimismo necesidad de hacer una erogación extra en el acondicionamiento del fluído de perforación a fin de resolver el problema el agujero - puede ser dañado ocasionando así pegaduras de tuberías o - en casos extremos la pérdida del pozo y ocasionalmente del equipo.

Como anteriormente se anotó, el área de Ciudad Pemex, es característica por sus presiones anormales, definiéndose esta a continuación:

Presión Anormal: Estos tipos de presiones es debida a lafalta de migración de los fluídos contenidos en las formaciones, a causa de que las mismas se encuentran selladas.En forma práctica se ha observado que la columna estrati-gráfica se encuentra aquí, construída aproximadamente por
un 70% de lutita y un 30% de arena. Las presiones anormales en el subsuelo se generan durante el proceso de compaç
tación de las rocas sedimentarias. A medida que un estrato rocoso va sepultándose a mayor profundidad en la corteza terrestre por los sedimentos superyacentes, los esfuerzos de sobrecarga sobre dicho estrato, van aumentando tam-

bién. Dichos esfuerzos ocasionan que la roca sepultada sufra cierta compactación, y la porosidad de la roca disminu
ya. Por este motivo algunos fluídos que originalmente esta
ban contenidos en los poros de cierta formación, fueron -más desalojados, debido a la compactación. En muchos ca-sos, ésto no sucede porque no existió el medio de escape -para el fluído, quedando por lo tanto represionado el fluí
do.

3.- Identificación de brotes: El propósito de identificarun brote oportunamente es cerrar el pozo lo más rápido posible, con el fin de evitar la invasión de fluí-dos contaminantes de la formación.

El primer indicio de un brote es el aumento del volumen en las presas de fluídos de perforación, después se observa el flujo de fluído sin tener en operación la bomba, si hay flujo indicará el inicio de un brote el cual debe ser analizado y proceder a lo conveniente del caso.

Abatimiento en la presión de bombeo: Cuando ésto ocurre se procede a comprobar el funcionamiento de la bomba por algún deterioro en algunas de sus partes, o puede suceder tam-bién en este caso que la tubería se haya roto y exista alguna fuga en cualquiera de sus conexiones, si no es alguna de estas tres causas, es de suponer que la presión del ya-

cimiento ayuda al flujo del fluído de perforación en el es paclo anular, para comprobar tal o cual cosa, es necesario parar la bomba y si el flujo en el espacio anular cesa, se trata de una fuga o falla mecánica en caso contrario se --tratara de un brote, para el último caso se observará un -aumento de volumen en el nivel de las presas.

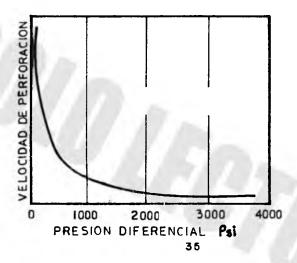
Cuando se observa un brote en el pozo, como regla generaly siempre que sea posible es conveniente bajar la tuberíaa fondo y circular para controlarlo, cuando no hay manerade seguir bajando a causa del brote se hace uso de la válvula macho en la tubería, para poder seguir bajando se coloca la válvula de pie que es un preventor de tubería y -permite el paso del fluído de perforación.

Otro aspecto importante es la contaminación del fluído de perforación en la línea de flote, se puede observar siendo por las siguientes causas:

- a). Gas: Burbujas en el fluído de perforación.
- b). Agua salada: Fluído de perforación floculado.
- c). Destilado: Difícil precisar.
- d).- Aceite o Co2: Se toma muestra del vibrador y se analiza.

Quiebres en la velocidad de perforación: A menor presión -

diferencial (presión hidrostática del fluído de perfora-ción con respecto a la presión de la formación) mayor será
la velocidad de penetración; en otras palabras a mayor pre
sión de yacimiento, mayor será la velocidad de penetración
para una misma presión hidrostática, como puede apreciarse
en la gráfica adjunta:



Puede ocurrir un brote al travezar una zona de presión - - anormal durante la perforación, la forma de localizar una zona de presión anormal es graficando la velocidad de pene tración con respecto a la profundidad, de esta manera por medio de la velocidad de penetración puede indicar cuandova a tener un brote, en caso de tener duda, lo mejor es parar la perforación y tomar un registro eléctrico.

Inmediatamente después de observar un aumento en la velocidad de penetración, se perforan 1 ó 2 metros más, se suspende el bombeo, se levanta la flecha estando en condicionesde cerrar sobre la tubería, para cerrar el pozo en caso ne cesario (operando preventores) y se observa el espacio anu lar, si no hay flujo se continúa perforando con culdado.

El quiebre en la velocidad de perforación es indicación de:

a).- Cambio de formación sin que exista cambio de presión b).- Cambio de presión.

En el último caso el aumento de volumen de una burbuja de gas manifestada en la superficie es considerable, ésto se-explica por la ley de los gases perfectos, pues un gas sometido a una presión temperatura y volumen de formación pasará a tener condiciones de presión, temperatura y volumen en la superficie.

En un plano de falla puede ocurrir también un cambio en la velocidad de perforación por la diferente composición de las capas o estratos que lo componen.

Las operaciones a realizar en la presencia de un brote han quedado indistintamente asentados.

Cuando sucede un brote anormal las indicaciones son las --

siquientes:

- a).- Variación de la presión en la tubería de perforacióny en la tubería de revestimiento: Esta variación está
 en función de la permeabilidad de la formación fractu
 rada, si la presión se mantiene constante en el espaclo anular, no se puede asegurar estar ante un descon
 trol de este tipo, si la presión en el espacio anular
 cae a cero, es seguro que se trate de un brote anor-mai.
- b).- Pérdida parcial o total de circulación: Este indiciodemuestra la presencia de un descontrol anormal, sin
 ambargo puede darse el caso de tener circulación deb<u>i</u>
 do a que el volumen de fluído de perforación perdidoes sustituido por expansión de las burbujas de gas -que ascienden, en tal caso la presencia del descontrol
 anormal será detectada hasta que dicho gas sale a la
 superficie.

Soluciones:

a).- Con el fin de evitar que continúe la Invasión del - fluído contaminante y a la vez controlar la pérdida de circulación, se coloca un volumen determinado de fluído de perforación pesado del fondo al punto de -fractura, de peso específico tal, que contrarreste la
presión de formación y se pueda estar así.

Ya en condiciones de obturar la fractura mediante cementaciones a presión o bien mediante la adición de material ob turante al fluído de perforación.

- b).- Regular la presión de bombeo demanera tal que quedan do controlada la invasión del contaminante, se suspen da la pérdida de circulación por fractura:
- c). En caso extremo, levantar la tubería de perforación a la zapata con el preventor cerrado, bombear fluído de perforación pesado y posteriormente obturar la fractura.
- d). Restitución de condiciones normales: Una vez comproba do el brote debe carrarse el pozo de inmediato con lo cual se logra lo siguiente;

Mantener una mínima invasión de los fluídos provenien tes de la formación ya que para tal efecto será menor la presión con la cual se tendrá que trabajar para -controlar el brote.

CAPITULO V

MEDIDAS DE CONTROL

10. - PREVENCION DE BROTES:

- a) Mantener una presión hidrostática mayor que la presión del yacimiento sin llegar a fracturar esta última.
- b) Predecir calculando la presión de la formación, me-diante la aplicación del gradiente de fractura obte-niendo a partir de los registros eléctricos de los po
- c) Determinación del tipo de fluído que penetra en la columna hidrostática proveniente de la formación.

20.- IDENTIFICACION DE FLUJOS POR METODOS NUMERICOS:

Para determinar la invasión del flujo (gas o agua salada) se utiliza la fórmula siguiente:

Y = Peso del fluído Invasor (g/cm³)

PTR = Presión en la tubería de revestimiento cerradoal pozo (Kg/cm²)

- PTP = Presion de la tubería de perforación cerrado el pozo (Kg/cm²)
- L = Longitud del fluído de formación (m)

Ahora si:

 $\gamma = 1.08 \text{ a } 1.20 \text{ g/cm}^3 \text{ el fluído invasor es agua salada}$ $\gamma = 0.12 \text{ a } 0.36 \text{ g/cm}^3 \text{ el fluído invasor es gas.}$

- 30. PASOS A SEGUIR ANTE LA PRESENCIA DE UN BROTE.
- a) Suspender el bombeo, limitado así la entrada del fluído a la columna.
- b) Levantar la flecha, para permitir el cierre del pre-ventor libremente.
- c) Cerrar el preventor.

SI se duda de la presencia del brote se deben seguirlos pasos siguientes:

- a).- Suspender el bombeo
- b).- Levantar la flecha
- c).- Observar la linea de flote (5 a 10 min.)
- d).- La tubería de perforación debe mantenerse en movimiento para evitar pegaduras, se levanta generalmente 60 ó 80 metros arriba del preventor moviendola posterior

mente cada dos minutos, bajando de 30 a 60 cm. Si se observa una presión de 140 Kg/cm² en la tubería de revestimiento, el esfuerzo de tensión en la tubería de perforación, se reduce, por este motivo es recomendable no mover la tubería con esta presión.

40.- CALCULO DEL PESO ESPECIFICO DEL FLUIDO DE PERFORACION EQUIVALENTE PARA REVESTIR CONDICIONES NORMALES DE OPERACION EN EL POZO:

- LE = Peso específico del fluído de perforación para restituir condiciones normales (g/cc).
- Li = Peso específico del fluído de perforación ini-cial (g/cc).
- PTP = Presión en la tubería de perforación cerrado el pozo (Kg/cm²)
- L = Profundidad (metros)

Cuando se está perforando y se nota un aumento en la velocidad de perforación o un aumento de volumen en - el nivel de las presas se hace lo sig:

a).- Se detiene el funcionamiento de la bomba y en el fondo se instala una válvula de contrapresión y se bajaal fondo.

- b). Se toman lecturas de presión, en la tubería de perforación y en el espacio anular.
- c).~ Se abre el pozo por el estrangulador de manera que su diámetro al estar circulando de una contrapresión de 7 Kg/cm² arriba de la presión de cierre del espacio anular. Se puede variar la velocidad de bombeo para establecer la presión correcta.
- d). Se mantiene la presión en la tubería de perforación -(salvo al hacer correcciones a la presión posterior -mente) haciendo los cambios en el diámetro del estran gulador, para lograr ésto, al encargado de la opera -ción debe notificársele las presiones de ruptura a la profundidad que se opera para evitar el fracturamien to de lamisma.

50. - CALCULO DE LA PRESION DE FRACTURA:

El conocer el valor de la presión de fractura nos dauna idea de las densidades de los fluídos de perforación que se pueden usar durante la perforación. Para la determinación de estos valores se requiere de labo ratorios para el caso. En esta área las presiones de fractura en forma práctica se determinan por medio de las cementaciones a presión. La fórmula para calcular dichas presiones es la si-

$$Pr = \frac{1}{3}$$
 L (G + 2 + Pf) de donde:

Pr = Presión de fractura (Kg/cm²)

L = Profundidad de la formación (metros)

G ■ Gradiente de presión de la formación Kg/cm²/m.

Los valores de Pf y G usados en estas áreas son:

 $Pf = 0.1039 \text{ Kg/cm}^2/\text{m}$.

 $G = 0.2296 \text{ Kg/cm}^2/\text{m}$.

CAPITULO VI

CONCLUSIONES Y RECOMENDACIONES

CONCLUSIONES:

Por el estudio anteriormente expuesto se concluye que, los brotes y los descontroles de los pozos petroleros en perforación se presentan en el orden de importancia que a continuación se describe:

- a).- Por error humano.- Se determina en este punto la falta de conocimiento de las operaciones que se realizan por parte del personal que las realiza o bien por el uso inadecuado que se le da al equipo.
- b).- Al introducir o extraer tubería.- Los movimientos -que más afectan la relación de las presiones son precisamente los arriba anotados provocando por lo tanto, cuando se realizan con cuidado, los consabidos brotes.
- c).~ Programa de fluídos de perforación inadecuados.~ Una columna hidrostática insuficiente trae consigo en no pocas ocasiones un descontrol de las presiones del -subsuelo, manifestándose éstas de inmediato en la superficie.

RECOMENDACIONES:

A manera de evitar si no totalmente, pero sí en gran parte los brotes y descontroles se recomienda:

- a).- Realizar en los equipos con cierta periodicidad simulacros de brotes y su control con el fin de que el -personal esté preparado en caso de ocurrir tales.
- b).- Delegar responsabilidades a cada uno de los trabajado res para que conozcan con mayor amplitud y exactitudsu área de actividades.
- c).- Programar pruebas constantes de las conexiones superficiales de control y comprobar así su funcionamiento.
- d).- Instalar indicadores de nivel en las presas del fluído de perforación, así como sistema de alarmas en caso de brote o pérdida de fluído de perforación.
- e).- instalar unidades desgasificadoras en todos los equipos de perforación.

SIMBOLOGIA

Ph	Presión hidrostática	Kg/cm ²
Pe	Peso específico	g/cm ³
L	Profundidad vertical	Metros
P2-P1	Diferencia de presiones	Kg/cm ²
Yp	Punto de cedencia	Lb/100 pie ²
VP	VIscosidad plástica	CPS
υ	Diámetro de la barrena	Pulgadas
d	Diámetro de la tubería de per	foración pulgadas
V	Velocidad en el espacio anula	r M/seg.
G	Gasto de la bomba	Litros/min.
Pa	Presión en el espacio anular	Lb/Pulg ²
P.C.F.	Presión de circulación en el	fondo Kg/cm ²
P.E.E.C.	Peso específico equivalente d	e circulación g/cm³
Y	Peso del flufdo invasor	g/cm ³
PTR	Presión en la tubería de reve	stimiento Kg/cm²
PTP	Presión en la tubería de perf	oración Kg/cm²
LE	Peso específico del fluído de	perforación equiva
	lente para restituir condicio	nes normales g/cm ³
LT	Peso específico del fiuído de	perforación ini
	clal	g/cc
Pr	Presión de fractura	Kg/cm ²

BIBL JOGRAFIA

lo.- LIBRO: Tecnología de la perforación de pozos Pe-

troleros

AUTOR: Arthur W. McGray y Frank W. Cole

EDITORIAL: Continental Ed. 1963.

20. - FLUIDOS DE PERFORACION:

Subdirección de Capacitación del I.M.P. Ed. 1980.

30. - PREVENCION DE PREVENTORES:

Subdirección de Capacitación del Instituto Mexicano del Petróleo Ed. 1980.

4o.- REVISTA: "Petrőleo Internacional" Ed. 1982.

50.- LIBRO: Perforación de pozos de petróleo y de gas

natural.

AUTOR: N.G. Seredá y E.M. Soloviov

EDITORIAL: MIr Ed. 1978.

60. - LIBRO: Ingeniería de producción del petróleo.

AUTOR: L. Charles Uren

EDITORIAL: C.E.C.S.A. Ed. 1978.