# **ESCUELA POLITÉCNICA NACIONAL**

# FACULTAD DE INGENIERÍA EN GEOLOGÍA Y PETRÓLEOS

# EVALUACIÓN COMPARATIVA EN POZOS CON BOMBEO HIDRÁULICO TIPO JET DEL CAMPO SACHA APLICANDO EL MÉTODO DE PETRIE, SMART Y WILSON (PSW)

# TRABAJO PREVIO A LA OBTENCIÓN DEL TÍTULO DE INGENIERO EN PETRÓLEOS

CRISTOPHER ALEXANDER SACA LOACHAMIN cristopher.saca@epn.edu.ec

DIRECTOR: MSc. ING. VINICIO RENÉ MELO GORDILLO vinicio.melo@epn.edu.ec

Quito, abril 2023

# DECLARACIÓN

Yo, Cristopher Alexander Saca Loachamin declaro bajo juramento que el trabajo aquí descrito es de mi autoría; que no ha sido previamente presentada para ningún grado o calificación profesional; y, que he consultado las referencias bibliográficas que se incluyen en este documento.

A través de la presente declaración, cedo mis derechos de propiedad intelectual correspondientes a este trabajo, a la Escuela Politécnica Nacional, según lo establecido por la Ley de Propiedad Intelectual, por su Reglamento y por la normatividad institucional vigente.

CRISTOPHER ALEXANDER SACA LOACHAMIN

# CERTIFICACIÓN

Certifico que el presente trabajo fue desarrollado por Cristopher Alexander Saca Loachamin, bajo mi supervisión.

MSc. VINICIO RENÉ MELO GORDILLO DIRECTOR DE TRABAJO

# AGRADECIMIENTOS

Quisiera expresar mi profundo agradecimiento al Ingeniero Vinicio Melo, mi director del trabajo de titulación, por su orientación y apoyo incansable durante todo el proceso de investigación. Su experiencia y conocimientos han sido fundamentales para el éxito de este trabajo.

También, quiero agradecer al Ingeniero Marcel Esparza, mi tutor asignado por la empresa Sertecpet, por su valiosa ayuda en la recopilación de datos, la revisión de mi escrito y sus valiosos comentarios y sugerencias.

Quiero dar especial agradecimiento a la empresa Sertecpet por proporcionarme la información valiosa y necesaria para mi tesis. Sin su colaboración este trabajo no hubiera sido posible.

Quiero agradecer especialmente a mi familia y amigos por su apoyo constante y comprensión durante el proceso de redacción de esta tesis.

Finalmente, pero no menos importante, quiero agradecer a la Escuela Politécnica Nacional por brindarme la oportunidad de realizar esta investigación y por proporcionarme una sólida formación académica, la cual me ha permitido llevar a cabo con éxito este trabajo.

# DEDICATORIA

A mis padres, María y Gonzalo, por su amor incondicional y por haber sido mi pilar en todo momento. Por enseñarme a ser perseverante y nunca rendirme ante los obstáculos. Por su apoyo incansable en todas mis metas y sueños. Este trabajo es una muestra de todo lo que me han enseñado y de todo lo que he logrado gracias a ellos.

A mis abuelos Ernesto y Teresa, por su amor y por todo lo que han hecho por mí a lo largo de los años. Por su sabiduría y por enseñarme valores importantes. Este trabajo también es un homenaje a ellos.

A mi hermano Jostin, por ser mi motivación y por estar siempre a mi lado, por sus consejos y por hacerme reír en los momentos más difíciles.

A mis amigos "Teddy Amigos", por su apoyo incondicional y por ser una familia para mí.

A Michelle, por ser mi compañera en toda esta travesía, apoyarme en mis malos momentos y festejar conmigo en los buenos, por hacerme ver cosas que yo no veía en mí y convertirte en mi familia.

DECLARACIÓN II
CERTIFICACIÓN III
AGRADECIMIENTOS IV
DEDICATORIAV
CONTENIDOVI
ÍNDICE DE TABLAS
ÍNDICE DE FIGURASXI
SIMBOLOGÍAXII
RESUMENXVIII
PRESENTACIÓNXIX
CAPÍTULO 1 MARCO TEÓRICO 1
1.1. DESCRIPCIÓN DEL CAMPO SACHA       1         1.1.1. BREVE RESEÑA HISTÓRICA       1         1.1.2. LA ESTRUCTURA GEOLÓGICA DEL CAMPO SACHA X SU
EVOLUCIÓN
<ul> <li>1.1.3. DESCRIPCION LITOLOGICA DE LOS RESERVORIOS</li></ul>
1.1.5. CARACTERÍSTICAS DE LOS CRUDOS5 1.2. FUNDAMENTOS DEL BOMBEO HIDRÁULICO TIPO JET5
1.2.1. GENERALIDADES
1.2.2. CARACTERÍSTICAS DE LA BOMBA HIDRÁULICA TIPO JET6 1.2.3. PRINCIPIO DE FUNCIONAMIENTO6
1.2.4. PARTES DE LA BOMBA HIDRÁULICA TIPO JET
<ul> <li>1.2.6. DESVENTAJAS DE LA BOMBA HIDRÁULICA TIPO JET</li></ul>

# CONTENIDO

1.2	2.9. FABRICANTES DE BOMBAS HIDRÁULICAS TIPO JET	. 16
CAPÍT	ULO 2 DESCRIPCIÓN DEL PROCESO DE SELECCIÓN DE TOBERA - CÁMARA DE MEZCLADO DESARROLLADO POR HAL PETRIE, EDDIE SMART Y PHIL WILSON	. 25
2.1.	REPRESENTACIÓN MATEMÁTICA DEL MODELO	. 25
2.2.	APROXIMACIONES PARA EL MANEJO DE GAS	. 28
2.3.	SECUENCIA DE CÁLCULO Y ECUACIONES ADICIONALES	. 29
CAPÍT	ULO 3 APLICACIÓN DEL MODELO PETRIE, SMART Y WILSON AL CAMPO SACHA OPERANDO A CONDICIONES ACTUALES Y COMPARACIÓN RESPECTO AL AÑO 2018	. 36
3.1.	APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-415	. 36
3.2.	APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-14	. 45
3.3.	APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-133	. 49
3.4.	APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-192	. 53
3.5.	APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-376	. 58
3.6.	APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-411	. 62
3.7.	APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-414	. 67
3.8.	APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-458	. 71
CAPÍT	ULO 4 DISCUSIÓN DE RESULTADOS	. 75
4.1	ANÁLISIS TÉCNICO DE LA APLICACIÓN DEL MÉTODO DESARROLLADO POR PETRIE, SMART Y WILSON	. 75
4.2	COMPARACIÓN DE RESULTADOS AL AÑO 2018	. 80
CAPÍT	ULO 5 CONCLUSIONES Y RECOMENDACIONES	. 84
5.1.	CONCLUSIONES	. 84
5.2.	RECOMENDACIONES	. 85
REFEF	RENCIAS BIBLIOGRÁFICAS	. 87
	20	80
		. 03
ANE	XO No 1 TABLAS DE LAS BOMBAS CANDIDATAS PARA LA OPTIMIZACIÓN	. 90
ANE	XO No 2 CURVA DEL COMPORTAMIENTO DE AFLUENCIA IPR (INFLOW PERFORMANCE RELATIONSHIP)	. 95

# ÍNDICE DE TABLAS

#### PÁGINA DESCRIPCIÓN No 1.1 Parámetros de los yacimientos del campo Sacha 4 1.2 Características del petróleo en los yacimientos del campo Sacha 5 1.3 13 Relaciones de áreas óptimas 1.4 Ejemplos de cavitación en la garganta de las bombas jet 15 1.5 Dimensiones de tobera y cámaras de mezclado de bomba jet de los principales fabricantes 18 1.6 Áreas anulares garganta – tobera de Kobe (pg<sup>2</sup>) 20 1.7 Áreas anulares garganta – tobera de National ( $pg^2$ ) 21 1.8 Relaciones de áreas y áreas anulares de garganta (pg<sup>2</sup>) para bombas de Guiberson 22 1.9 Áreas anulares garganta – tobera de Claw (pg<sup>2</sup>) 24 2.1 Valores de D<sub>1</sub> y D<sub>2</sub> para el cálculo de pérdidas por fricción 30 2.2 Valores de los coeficientes de pérdida por fricción K<sub>N</sub> y K<sub>TD</sub> 32 3.1 Datos del pozo Sacha-415 36 3.2 Bombas jet candidatas para la optimización del pozo Sacha-415 38 3.3 Resultados por iteración de la bomba jet National 9-X para el pozo Sacha-415 38 3.4 Sumario de resultados de la bomba jet National 9-X para el pozo Sacha-415 40 Resultados de bombas jet candidatas para el pozo Sacha-415 41 3.5 3.6 Parámetros de análisis para el pozo Sacha-415 42 3.7 Resultados por iteración del análisis 1 de la bomba jet National 9-X para el pozo Sacha-415 42 3.8 Resultados finales de la bomba jet seleccionada National 9-X para el pozo Sacha-415 44 3.9 Datos del pozo Sacha-14 45 46 3.10 Resultados de bombas jet candidatas para el pozo Sacha-14 3.11 Parámetros de análisis para el pozo Sacha-14 47

# DESCRIPCIÓN

No

# PÁGINA

3.12	Resultados finales de la bomba jet seleccionada Kobe 7-A para el pozo Sacha-14	47
3.13	Datos del pozo Sacha-133	49
3.14	Resultados de bombas jet candidatas para el pozo Sacha-133	50
3.15	Parámetros de análisis para el pozo Sacha-133	51
3.16	Resultados de la bomba jet seleccionada Kobe 6-A para el pozo Sacha-133	51
3.17	Resultados finales de la bomba jet Claw 12-K para el pozo Sacha-133	52
3.18	Datos del pozo Sacha-192	53
3.19	Resultados de bombas jet candidatas para el pozo Sacha-192	54
3.20	Parámetros de análisis para el pozo Sacha-192	55
3.21	Resultados de la bomba jet seleccionada Guiberson B-3 para el pozo Sacha-192	56
3.22	Resultados finales de la bomba jet Claw 12-K para el pozo Sacha-192	57
3.23	Datos del pozo Sacha-376	58
3.24	Resultados de bombas jet candidatas para el pozo Sacha-376	59
3.25	Parámetros de análisis para el pozo Sacha-376	60
3.26	Resultados de la bomba jet seleccionada National 8-A para el pozo Sacha-376	60
3.27	Resultados finales de la bomba jet Claw 11-J para el pozo Sacha-376	61
3.28	Datos del pozo Sacha-411	62
3.29	Resultados de bombas jet candidatas para el pozo Sacha-411	63
3.30	Parámetros de análisis para el pozo Sacha-411	64
3.31	Resultados de la bomba jet seleccionada Kobe 4-B para el pozo Sacha-411	65
3.32	Resultados finales de la bomba jet Claw 11-J para el pozo Sacha-411	65
3.33	Datos del pozo Sacha-414	67
3.34	Resultados de bombas jet candidatas para el pozo Sacha-414	68
3.35	Parámetros de análisis para el pozo Sacha-414	69

No

# PÁGINA

71
72
73
73
75
80
81
81
91
91
92
92
93
93
94

# ÍNDICE DE FIGURAS

# DESCRIPCIÓN

No

# PÁGINA

1.1	Campo sacha: mapa estructural	2
1.2	Estructura Sacha - Shushufindi (sección sísmica)	3
1.3	Nomenclatura de las bombas jet según Petrie, Smart y Wilson	6
1.4	Curvas H - M de las bombas jet	12
1.5	Curva de comportamiento de diseño de las bombas jet	13
3.1	Análisis nodal del pozo Sacha-415	45
3.2	Análisis nodal del pozo Sacha-14	48
3.3	Análisis nodal del pozo Sacha-133	53
3.4	Análisis nodal del pozo Sacha-192	57
3.5	Análisis nodal del pozo Sacha-376	62
3.6	Análisis nodal del pozo Sacha-411	66
3.7	Análisis nodal del pozo Sacha-414	70
3.8	Análisis nodal del pozo Sacha-458	74
4.1	Análisis de la situación actual y rediseño de la tasa de fluido producido por cada pozo	77
4.2	Análisis de la situación actual y rediseño de la tasa de petróleo producido por cada pozo	77
4.3	Análisis de la situación actual y rediseño de la tasa de fluido motriz por cada pozo	78
4.4	Análisis de la situación actual y rediseño de la tasa de petróleo producido total	79
4.5	Análisis de la situación actual y rediseño de la tasa de fluido motriz total	79
4.6	Comparación de rediseños del 2018 y 2022	82

# SIMBOLOGÍA

SÍMBOLO	DEFINICIÓN	DIMENSIONES
API	American Petroleum Institute	
Асм	Área anular mínima en la succión para evitar la cavitación, pg²	L <sup>2</sup>
Ag	Área anular adicional para el paso de gas en la succión de la bomba, pg <sup>2</sup>	L <sup>2</sup>
Aj, A <sub>N</sub>	Área de flujo de la tobera, pg <sup>2</sup>	L <sup>2</sup>
As, As	Área anular de la garganta para el flujo de la producción, pg²	L <sup>2</sup>
At, AT	Área de flujo total de la garganta, pg <sup>2</sup>	L <sup>2</sup>
bl	Barriles	L <sup>3</sup>
BF	Barril Fiscal	L <sup>3</sup>
BHJ	Bombeo Hidráulico tipo Jet	
BG	Factor Volumétrico del Gas PC/PCS	
Bo	Factor Volumétrico del Petróleo bl/BF	
Вт	Factor volumétrico para el petróleo, el gas y el agua, bl/BF	
Bw	Factor Volumétrico del Petróleo bl/BF	
С	Variable definida en función de diámetros D1, D2	
ср	Centipoises	M/Lt
cst	Centistokes	L²/t
D	Profundidad Vertical Verdadera, pies	L
DiTP	Diámetro interno de la tubería de producción, pg	L
DoTP	Diámetro externo de la tubería de revestimiento, pg	L
DiTR	Diámetro interno de la tubería de revestimiento, pg	L
DoTR	Diámetro externo de la tubería de revestimiento, pg	L
Dnominal	Diámetro nominal, pg	L

SÍMBOLO	DEFINICIÓN	DIMENSIONES
D <sub>1</sub>	Diámetro interno de la tubería de producción o de la tubería de revestimiento, pg	L
D <sub>2</sub>	Diámetro externo de la tubería interior en flujo anular, pg	L
D <sub>3</sub>	Distancia entre centro del tubing y el centro del casing, flujo anular laminar, pg	L
d₃	Diámetro externo de las juntas del tubing, flujo anular turbulento, pg	L
е	Excentricidad de las tuberías	
E	Eficiencia de la bomba jet, E = M x H	
f	Factor de fricción	
fh3=h3/h1	Fracción de sumergencia de la bomba	
f <sub>o</sub> , F <sub>O</sub>	Fracción de petróleo en el fluido producido	
fw, Fw	Fracción del agua de formación en el fluido producido	
f <sub>w2</sub> , F <sub>WD</sub>	Fracción del agua de formación en el fluido de la columna de retorno	
Ff	Pérdida de energía por fricción total por unidad de tiempo	ML <sup>2</sup> /t <sup>3</sup>
Fd	Pérdida de energía por fricción en el difusor por unidad de tiempo	ML <sup>2</sup> /t <sup>3</sup>
Fj	Pérdida de energía por fricción en la tobera por unidad de tiempo	ML <sup>2</sup> /t <sup>3</sup>
Fs	Pérdida de energía por fricción en el circuito de succión por unidad de tiempo	ML <sup>2</sup> /t <sup>3</sup>
Ft	Pérdida de energía por fricción en la garganta por unidad de tiempo	ML <sup>2</sup> /t <sup>3</sup>
F <sub>1</sub> , P <sub>FN</sub>	Pérdida de presión por fricción del fluido motriz en la tubería de inyección, lb/pg <sup>2</sup>	M/L <sup>2</sup>
F2, Pfd	Pérdida de presión por fricción del fluido en el circuito de retorno, lb/pg <sup>2</sup>	M/L <sup>2</sup>
g	Aceleración de la gravedad, 32.174 pie/s <sup>2</sup>	L/T <sup>2</sup>
gс	Factor de conversión, 32.174 (lbm x pie) / (lbf x s <sup>2</sup> )	
G1, GN	Gradiente del fluido motriz en la tubería de inyección, lb/pg²/pie	M/L <sup>2</sup> t <sup>2</sup>
G2, GD	Gradiente del fluido de la columna de retorno, lb/pg²/pie	M/L <sup>2</sup> t <sup>2</sup>
G3, Gs	Gradiente del fluido de formación, lb/pg²/pie	M/L <sup>2</sup> t <sup>2</sup>

SÍMBOLO	DEFINICIÓN	DIMENSIONES
Go	Gradiente del petróleo producido, lb/pg²/pie	M/L <sup>2</sup> t <sup>2</sup>
Gw	Gradiente del agua de formación, lb/pg²/pie	M/L <sup>2</sup> t <sup>2</sup>
GLR, RGL	Relación gas-líquido, pies <sup>3</sup> /bl	
GOR, RGP	Relación gas-petróleo, pies <sup>3</sup> /bl	
h₁	Profundidad de colocación de la bomba, pies	L
h <sub>3</sub>	Nivel del fluido sobre la succión bomba, pies	L
Н	Relación adimensional de recuperación de presión	
H <sub>1</sub>	Carga total del fluido motriz	
H <sub>2</sub>	Carga total del fluido de descarga	
H <sub>3</sub>	Carga total del fluido de succión	
HP	Potencia	ML <sup>2</sup> /t <sup>3</sup>
Kj, Kn	Coeficiente de pérdida en la tobera	
Kd	Coeficiente de pérdida en el difusor	
Ks	Coeficiente de pérdida en la succión	
Kt	Coeficiente de pérdida en la garganta	
Ктр	Coeficiente de pérdida combinado garganta - difusor	
L	Longitud de T.P. hasta la bomba = profundidad de colocación de la bomba = $h_1$ , pies	L
М	Relación adimensional de flujo másico, (Q <sub>S</sub> x G <sub>S</sub> ) / $(Q_N x G_N)$ , $q_3/q_1$	
Mc, M∟	Relación de flujo adimensional en el límite de cavitación	
N <sub>Re</sub>	Número de Reynolds	
NUM	Variable usada para definir H	
P1, PN	Presión a la entrada de la tobera, lb/pg <sup>2</sup>	M/Lt <sup>2</sup>
P2, PD	Presión de descarga, lb/pg <sup>2</sup>	M/Lt <sup>2</sup>

SÍMBOLO	DEFINICIÓN	DIMENSIONES
P3, Ps	Presión de succión, lb/pg <sup>2</sup>	M/Lt <sup>2</sup>
Pb	Presión de burbuja, lb/pg²	M/Lt <sup>2</sup>
PD	Presión de descarga, lb/pg <sup>2</sup>	M/Lt <sup>2</sup>
PF	Pérdidas de presión por fricción, lb/pg <sup>2</sup>	M/Lt <sup>2</sup>
Pfn	Pérdidas de presión por fricción del fluido motriz, lb/pg <sup>2</sup>	M/Lt <sup>2</sup>
P <sub>FD</sub>	Pérdidas de presión por fricción del fluido de retorno, lb/pg <sup>2</sup>	M/Lt <sup>2</sup>
PR	Presión de reservorio, lb/pg <sup>2</sup>	M/Lt <sup>2</sup>
Ps	Presión de succión, lb/pg <sup>2</sup>	M/Lt <sup>2</sup>
Pτ	Presión superficial de operación = Presión de descarga de la bomba tríplex, $lb/pg^2$	M/Lt <sup>2</sup>
Pwh, Pwh	Presión en la cabeza del pozo, lb/pg²	M/Lt <sup>2</sup>
$P_{wf},P_{WF}$	Presión de fondo fluyente, lb/pg <sup>2</sup>	M/Lt <sup>2</sup>
Pv	Presión de vapor, lb/pg <sup>2</sup>	M/Lt <sup>2</sup>
PCS	Pie cubico estándar	L <sup>3</sup>
pg	Pulgada	L
ppm	Partes por millón	
psi	Libras fuerza por pulgada cuadrada	M/Lt <sup>2</sup>
q1, Q <sub>N</sub>	Tasa del fluido motriz, bl/día	L <sup>3</sup> /t
q2, QD	Tasa del fluido producido más fluido motriz (tasa de descarga), bl/día	L <sup>3</sup> /t
q₃, Qs	Tasa del fluido producido, bl/día	L <sup>3</sup> /t
Q <sub>G</sub>	Tasa de gas libre que ingresa a la bomba, bl/día	L <sup>3</sup> /t
Qo	Tasa de petróleo producido, bl/día	L <sup>3</sup> /t
Qsc	Tasa de fluido producido a partir de la cual inicia la cavitación, bl/día	L <sup>3</sup> /t
Qw	Tasa de agua producida, bl/día	L <sup>3</sup> /t

SÍMBOLO	DEFINICIÓN	DIMENSIONES
R	Relación de áreas, Aj/At, AN/AT	
т	Temperatura, °F	т
Т <sub>WH</sub>	Temperatura en la cabeza del pozo, °F	т
Twf	Temperatura de fondo, °F	Т
TP	Tubería de producción	
TR	Tubería de revestimiento	
V	Velocidad del fluido, pies/s	L/t
Vj	Velocidad del fluido en la tobera, pie/s	L/t
Vs	Velocidad del fluido en la succión de la parte posterior del área de la tobera, pie/s	L/t
Vt	Velocidad del fluido en la garganta pie/s	L/t
Х	Sensibilidad a la contrapresión	
Y	Número de tobera	
γf	Gravedad específica del fluido (agua = 1.0)	
γg	Gravedad específica del gas	
γw	Gravedad específica del agua	
θR	Variable adimensional para determinar M y H	
$\beta_R$	Variable algebraica para calcular $f_{h3}$	
ρ	Densidad del fluido, lb/pie <sup>3</sup>	M/L <sup>3</sup>
μ	Viscosidad, cp	M/Lt
μD	Viscosidad del fluido de retorno, cp	M/Lt
μο	Viscosidad del petróleo, cp	M/Lt
μw	Viscosidad del agua, cp	M/Lt
v	Viscosidad cinemática, cst	L²/t

SÍMBOLO	DEFINICIÓN	DIMENSIONES
VD	Viscosidad cinemática del fluido de retorno, cst	L²/t
Vo	Viscosidad cinemática del petróleo, cst	L <sup>2</sup> /t
Vw	Viscosidad cinemática del agua, cst	L²/t

### RESUMEN

En el trabajo de titulación se buscó evaluar la efectividad del método PSW para incrementar la producción en pozos con bombeo hidráulico tipo jet del Campo Sacha, bajo condiciones operativas actuales en comparación con el año 2018.

En el marco teórico se describieron las características del Campo Sacha, se explicaron los fundamentos teóricos del bombeo hidráulico tipo jet y los principales componentes de una bomba jet.

Entre las conclusiones obtenidas, se destaca que la optimización de los pozos a través de la reducción de la presión de operación en superficie es una estrategia efectiva para mejorar la producción en los pozos de Sacha con las bombas Claw instaladas. Se demostró que la aplicación del método PSW es una alternativa viable para determinar la tasa óptima de producción en pozos con bombeo hidráulico tipo jet. Asimismo, se observó que la utilización de la técnica de bombeo hidráulico tipo jet puede generar altas tasas de producción, pero su eficiencia disminuye a medida que la depletación de los pozos aumenta.

En conclusión, los resultados obtenidos en este trabajo de titulación son relevantes para la industria petrolera del país, ya que demuestran que la optimización de los pozos existentes puede tener un impacto significativo en la producción y en los ingresos económicos. La metodología de análisis nodal empleada en este estudio también puede ser aplicada en otros campos petroleros para evaluar el desempeño de los pozos y diseñar estrategias de optimización.

# PRESENTACIÓN

Como lo campos petroleros se van depletando las condiciones a las cuales se diseñaron las bombas en el 2018 ahora son muy distintas, lo cual, afecta gravemente a la vida útil de la bomba y a los diferentes procesos de producción. Por consiguiente, para que la producción de los pozos sea la óptima se realizará un nuevo diseño de bomba con las condiciones actuales del campo (Beltrán & Perlaza, 2004).

Existen diversas fallas que pueden afectar el funcionamiento de la bomba jet, por ejemplo, la constante exposición de los materiales y los componentes de la bomba a los fluidos tanto motriz como producido provocan que cualquier característica de carácter corrosivo de estos fluidos pueda generar su falla a corto o largo plazo (Sandoval, 2016). Todos los tipos de levantamiento artificial deben ser diseñados en función a las condiciones a las que van a operar pues al no considerarse estas condiciones las bombas tienden a fallar en un tiempo menor al planteado por los fabricantes (Amaya & Chanatásig, 2009; Guerrón & Robalino, 2013).

Este trabajo aporta al conocimiento en el uso de sistemas de levantamiento artificial, mediante el bombeo hidráulico tipo jet, como instrumento del mejoramiento de producción en pozos petroleros del campo Sacha; también, para incrementar la producción y el tiempo de vida productiva del campo. Se empleó el método de Petrie, Smart y Wilson en varios pozos, para determinar parámetros fundamentales y mejorar su rentabilidad.

## OBJETIVOS

## General

Evaluar la efectividad del método de Petrie, Smart y Wilson para incrementar la producción en pozos con bombeo hidráulico tipo jet del Campo Sacha bajo condiciones operativas actuales respecto al año 2018.

# Específicos

- Analizar las condiciones operativas actuales de ocho pozos del Campo Sacha que operan con bombeo hidráulico tipo jet de acuerdo con la información recopilada en reportes de completación, reacondicionamiento, producción, pruebas de presión y pruebas PVT.
- Aplicar el método PSW mediante la generación de los cálculos en hojas de Excel para el análisis del diseño de la bomba.
- Realizar el análisis comparativo de las condiciones actuales de los pozos a partir de los resultados obtenidos mediante el método de PSW en el año 2018.

# ALCANCE

Se aplica el modelo PSW en ocho pozos del campo Sacha con bombeo hidráulico tipo jet considerado las condiciones operativas y propiedades observadas en el 2018 y las condiciones actuales del campo.

# CAPÍTULO 1 MARCO TEÓRICO

# **1.1.DESCRIPCIÓN DEL CAMPO SACHA**

# 1.1.1.BREVE RESEÑA HISTÓRICA

La estructura Sacha fue analizada en el pozo Sacha 1. Este era un pozo exploratorio, el cual fue perforado el 21 de enero de 1969. Para transportar su torre fue necesario un helicóptero. La profundidad alcanzada fue de 10 160 pies; tuvo una tasa de 1 328 bpd con un crudo de 30º API de la arena Hollín (Baby, Rivadeneira, & Barragán, 2004).

El campo Sacha comenzó su producción en julio de 1972 con un promedio de 29 269 bpd; en noviembre del mismo año alcanzó la producción máxima registrada en la vida del campo fue de 117 591 bpd. A lo largo de los años la producción del campo ha subido y bajado, manteniéndose sobre los 60 000 bpd. Actualmente, produce más de 65 000 bpd y las reservas remanentes hasta octubre del 2021 eran de 367.8 millones de barriles (MERNNR, 2021).

# 1.1.2. LA ESTRUCTURA GEOLÓGICA DEL CAMPO SACHA Y SU EVOLUCIÓN

El campo se ubica en el costado occidental del "play" central (corredor Sacha-Shushufindi). En la figura 1.1 se observa que el Campo Sacha es un anticlinal de trayectoria NNE-SSO, cortado por una falla transpresional dextral. La estructura consta de un ancho de 4 km al norte y 7 km al centro – sur aproximadamente, posee una longitud aproximada de 33 km y un área de 32 167 acres *(Baby, Rivadeneira, & Barragán, 2004)*.

#### PE92-2200 SACHA DESTE 1 SACHA

#### FIGURA 1.1 CAMPO SACHA: MAPA ESTRUCTURAL

Fuente: La Cuenca Oriente, 2004 Elaboración: Baby, Rivadeneira & Barragán, 2004

Bajo la estructura Sacha de edad cretácica se desarrolló el anticlinal Sacha Profundo, de posible periodo jurásico inferior-tardío a medio como se muestra en la figura 1.2, el mismo que fue probado con el pozo Sacha Profundo-1 sin resultados positivos (*Baby, Rivadeneira, & Barragán, 2004*).



# FIGURA 1.2 ESTRUCTURA SACHA - SHUSHUFINDI (SECCIÓN SÍSMICA)

Fuente: La Cuenca Oriente, 2004 Elaboración: Baby, Rivadeneira & Barragán, 2004

# 1.1.3. DESCRIPCIÓN LITOLÓGICA DE LOS RESERVORIOS

Baby, Rivadeneira y Barragán (2004) describen los reservorios del Campo Sacha de la siguiente manera:

**Hollín Principal.** Se trata de una roca compuesta principalmente de cuarzo arenoso con granos de tamaño medio a grueso y alternados con capas de limo y arcilla. Su capacidad de almacenar fluidos se encuentra en promedio en torno al 18%.

Hollín Superior (o arenisca Napo Basal). Es una arenisca cuarzosa-glauconítica, calcárea con tamaño de grano fino a medio y alternancias de lutita, con una porosidad promedio del 14%.

**T Principal.** El espesor total va desde los 20 hasta los 90 pies, y está más extendido en la zona central del campo. Es la sección de arena con la continuidad más pronunciada tanto vertical como lateralmente.

**T Superior.** El espesor de esta arena varía entre 30 y 100 pies. Su composición arenosa y tamaño es similar a T principal. Esta arenisca es más discontinua y heterogénea en comparación a T principal.

**Arenisca U.** Es una arenisca cuarzosa y contiene pequeñas proporciones de feldespatos y fragmentos líticos. La porosidad de la arenisca es tanto intergranular como intragranular, con un promedio del 17%. La arenisca U Inferior es más extensa debido a su continuidad, mientras que la U Superior es más irregular y discontinua.

### 1.1.4. CARACTERÍSTICAS DE LOS RESERVORIOS DEL CAMPO SACHA

En la tabla 1.1 se describen las características de las arenas productoras del campo Sacha como: espesor promedio, porosidad y saturación de agua.

			Yacimiento		
Parámetro	Basal Tena	" <b>T</b> "	"U"	Hollín Superior	Hollín Inferior
Espesor Promedio, ft	10 - 15	30 – 100	23	75	45 - 55
Porosidad, %	18	21	20	12	15
Salinidad, ppm de NaCl	24000 - 36000	20000 - 25000	30000 - 35000	3891	5000
Saturación de agua, %	31	14.8	25	35	20 – 40

# TABLA 1.1PARÁMETROS DE LOS YACIMIENTOS DEL CAMPO SACHA

FUENTE: Gonzalez, 2007

ELABORACIÓN: Saca, 2023

#### 1.1.5. CARACTERÍSTICAS DE LOS CRUDOS

El petróleo del Campo Sacha se encuentra en un rango promedio de 25.1 a 29 API, lo cual lo identifica como un petróleo liviano. Presenta propiedades muy diversas las cuales se describen en la tabla 1.2.

#### TABLA 1.2 CARACTERÍSTICAS DEL PETRÓLEO EN LOS YACIMIENTOS DEL CAMPO SACHA

		Yacimiento				
Parámetro	Basal Tena	Napo - Formación T	U	Hollín Superior	Hollín Inferior	
٥API	25.1	28	28.6	27	29	
P <sub>b</sub> , psi	807	1293	1175	550	78	
T <sub>R</sub> , ⁰F	181	215	211	225	225	
GOR, PCS/BI	150	412	260	124	24	
Bo, BI/BN	1.117	1.361	1.245	1.133	1.163	
G. Gas	1.099	1.257	1.138	1.356	1.577	

FUENTE: Manual de Operaciones de Campo, Sertecpet, 2010

ELABORACIÓN: Saca, 2023

# **1.2.FUNDAMENTOS DEL BOMBEO HIDRÁULICO TIPO JET**

#### **1.2.1. GENERALIDADES**

La base para entender cómo funciona el bombeo hidráulico bajo tierra es el principio de Pascal. Este principio afirma que cuando hay un incremento de presión en cualquier parte de un fluido confinado, hay un aumento igual en todas las demás partes del recipiente. Al aplicar este principio en el levantamiento artificial hidráulico, la presión se transmite desde una unidad de bombeo en la superficie a través de una tubería llena de líquido hasta cualquier número de pozos petroleros.

#### 1.2.2. CARACTERÍSTICAS DE LA BOMBA HIDRÁULICA TIPO JET

La bomba hidráulica tipo jet se distingue por no tener piezas móviles y por su funcionamiento basado en la transferencia de energía entre el fluido de inyección y el fluido producido. Cuando el fluido inyectado pasa a través de la boquilla en el fondo del pozo, se transforma la energía potencial en energía cinética (según el principio de Venturi) produciendo así el fluido del pozo. La ausencia de piezas móviles ajustadas de manera estrecha permite que la bomba jet maneje fluidos producidos y motrices abrasivos y corrosivos, lo que es una limitación importante para otros sistemas de levantamiento artificial (Melo, 2019).

#### **1.2.3. PRINCIPIO DE FUNCIONAMIENTO**

Los caudales de producción y fluido motriz en las bombas jet se controlan mediante una configuración de tobera y garganta "Venturi". Diferentes configuraciones geométricas (áreas internas de tobera y garganta) permiten manejar diferentes caudales de inyección y producción.

# FIGURA 1.3 NOMENCLATURA DE LAS BOMBAS JET SEGÚN PETRIE, SMART Y WILSON



Elaboración: Melo, 2019

El fluido motriz se bombea a un flujo determinado (Q<sub>N</sub>) hasta la bomba jet en el subsuelo, donde alcanza la tobera con una presión total designada como  $(P_N)$ . Este fluido a presión alta fluye a través de la tobera, lo que hace que la corriente de fluido tenga una alta velocidad y una baja presión. La baja presión (Ps), llamada presión de succión, permite que los fluidos del pozo entren en la bomba y se descarguen por el casing con el caudal de producción deseado (Qs). El fluido motriz entonces arrastra el fluido del pozo debido a la alta velocidad. Luego, los dos fluidos llegan a la sección de área constante, a menudo llamada garganta. El diámetro de la garganta siempre es mayor que el diámetro de la salida de la tobera. Esto permite que los fluidos del pozo fluyan alrededor del chorro de fluido de potencia y sean arrastrados hacia la garganta. En este punto, la velocidad y la presión se mantienen constantes. El fluido mezclado ingresa a un difusor de área en expansión que convierte la energía cinética restante en presión estática al disminuir la velocidad del fluido. Ahora la presión en el fluido es lo suficientemente alta como para fluir hacia la superficie desde la bomba de fondo de pozo. La alta presión de descarga (P<sub>D</sub>) debe ser lo bastante fuerte para elevar la mezcla de fluido de inyección  $(Q_N)$  y producción  $(Q_D)$  hasta la superficie (Petrie, Hydraulic Pumping, 1987).

# 1.2.4. PARTES DE LA BOMBA HIDRÁULICA TIPO JET

Las partes importantes de la Bomba Hidráulica Tipo Jet son la tobera (nozzle), la garganta (Troath), el difusor y sus correspondientes áreas internas de trabajo correspondientes (A<sub>N</sub>), (A<sub>T</sub>). El rendimiento de la bomba es determinado por estas áreas. El valor de la relación de estas áreas A<sub>N</sub>/A<sub>T</sub> deberá estar comprendido entre el 25 - 30% de esta relación adimensional. El volumen de fluido motriz utilizado será proporcional al tamaño de la boquilla. El área en la bomba debe dar paso al caudal de producción en el espacio anular entre la boquilla y la garganta. Las características de la bomba en cuanto a la cavitación responden sensiblemente a esta área.

Becerra (2017) ha descrito tres partes importantes en el bombeo Tipo Jet. A continuación, se explica cada una de ellas.

**Tobera (Nozzle).** Se trata de una herramienta diseñada para operar en ambientes de alta presión y temperatura. Tiene una forma de embudo con un diámetro más grande en la entrada y más pequeño en la salida, lo que ayuda a transformar la energía potencial en energía cinética.

Garganta (Troath). Es la cámara de mezclado donde ingresan el fluido motriz a alta velocidad y el fluido de formación.

**Difusor.** Se compone de una forma de embudo que es inversa a la de la tobera. Los fluidos mezclados salen por la zona expandida y gracias a la diferencia en los diámetros se produce la conversión de la energía cinética en energía potencial, permitiendo que los fluidos alcancen la superficie.

La tobera y la garganta generalmente están construidas con carburo de tungsteno o materiales cerámicos para una vida útil prolongada.

#### 1.2.4.1. Completación típica de fondo para Bombeo Hidráulico

**Tubería de Producción.** Este tipo de tubería es parte de un sistema de levantamiento artificial y puede ser utilizada tanto para la inyección de fluido motriz como para la producción de fluidos, dependiendo del tipo de bomba Jet utilizada, ya sea convencional o reversa.

**Tubería de Revestimiento.** Este tipo de tubería puede servir tanto para la producción de fluidos como para la inyección de fluido motriz, dependiendo del tipo de bomba Jet utilizada en el sistema de levantamiento artificial.

**Camisa de Circulación.** También conocida como camisa Sliding Sleeve tipo "L", esta pieza se utiliza para alojar la bomba Jet y permite realizar diferentes operaciones en el fondo del pozo y en la descarga de herramientas de prueba.

**Bomba Jet.** Este instrumento es el responsable de producir fluidos en el pozo y es descrito con detalle en todo el documento.

**Empacadura de Prueba.** También, conocida como packer de prueba, esta pieza permite aislar la zona de producción de fluidos en el pozo.

#### 1.2.5. VENTAJAS DE LA BOMBA HIDRÁULICA TIPO JET

Este tipo de levantamiento artificial tiene ventajas tanto económicas como mecánicas, entre las más importantes están:

- No posee partes móviles.
- Se puede operar con fluidos motrices y fluidos producidos de cualquier calidad.
- Se adapta a cualquier profundidad.
- Su instalación es más fácil, por tal motivo no se necesita de torre.
- Tiene la solidez de la sección de trabajo, que hace que pueda adaptarse a casi cualquier completación de fondo de pozo.
- Frecuentemente, se pueden obtener tasas de producción más altas con este tipo de bombas que con las bombas de pistón, por lo que es recomendable su uso en pozos con altos IP; así como también en pozos con presencia de escala, de producción de gas y de presencia de arena.

Por todas las ventajas anteriormente mencionadas, se recomienda la instalación de las bombas jet en varios pozos del Ecuador.

#### 1.2.6. DESVENTAJAS DE LA BOMBA HIDRÁULICA TIPO JET

- Requiere de altas presiones de succión para evitar la cavitación de la bomba.
- Presenta una baja eficiencia mecánica en comparación a otros sistemas de levantamiento artificial.
- Necesita mayor potencia.
- Fluido motriz con presencia de sólidos.
- Manejo de altas presiones en superficie.

#### 1.2.7. ASPECTOS TEÓRICOS DEL BOMBEO HIDRÁULICO TIPO JET

Al momento de realizar el diseño deben cumplirse dos condiciones. La primera condición a tener en cuenta es la cantidad de fluido que se puede bombear a través de una tobera de un diámetro determinado, basado en una presión de caída específica.

$$Q_{\rm N} = 832A_{\rm N} \sqrt{\frac{P_{\rm N} - P_{\rm S}}{G_{\rm N}}}$$
(1.1)

La segunda condición se describe a través de las curvas de comportamiento adimensional que establecen una relación entre la presión de descarga de la tobera  $P_N$ , la presión de succión de los fluidos del pozo  $P_S$ ; y la presión de descarga de la bomba  $P_D$ , con la tasa de fluido que pasa a través de la tobera  $Q_N$  y la tasa de fluido producido que ingresa a la bomba  $Q_S$ . La nomenclatura para la bomba jet se encuentra en la figura 1.3. Las curvas se pueden ver en la figura 1.4 y se definen a través de la ecuación (1.2):

$$H = \frac{NUM}{(1 + K_N) - NUM}$$
(1.2)

Donde:

NUM = 2R + (1 - 2R) 
$$\left[\frac{M \times R}{1 - R}\right]^2$$
 - (1 + K<sub>TD</sub>)R<sup>2</sup>(1 + M)<sup>2</sup> (1.3)

$$R = \frac{A_N}{A_T}$$
(1.4)

$$M = \frac{Q_S \times G_S}{Q_N \times G_N}$$
(1.5)

$$H = \frac{P_D - P_S}{P_N - P_D}$$
(1.6)

En la ecuación (1.1) existe una relación entre el área de la tobera  $A_N$  y la tasa requerida de fluido motriz  $Q_N$ . La ecuación (1.2) muestra cómo el valor de R influye en la forma de las curvas de comportamiento adimensional. La ecuación (1.4) expresa la relación entre el área de la tobera R y el área de la garganta. Para encontrar la bomba ideal para las condiciones de producción del pozo es necesario ajustar los valores de las áreas.

En la ecuación (1.6), en donde se presenta la relación de presiones H, se puede resolver, para obtener una expresión en función de  $P_N$ , de la siguiente manera:

$$P_{\rm N} = \frac{P_{\rm D} - P_{\rm S}}{\rm H} + P_{\rm D} \tag{1.7}$$

El término  $P_N$  es una combinación entre la presión de operación superficial, la presión hidrostática del fluido motriz y las pérdidas de presión del fluido motriz que se presenten en la tubería.

#### FIGURA 1.4 CURVAS H - M DE LAS BOMBAS JET



Fuente: Manual de Levantamiento Artificial, 2019 Elaboración: Saca, 2023

La curva de comportamiento de la figura 1.5 se puede utilizar como una representación de una bomba individual. Esta curva ayuda a calcular la relación de presiones H y la relación de flujo adimensional M que es coherente con la descripción del pozo y la curva de IPR. Para encontrar la geometría óptima de la bomba es necesario definir la presión de operación superficial deseada. Como norma general, se obtiene una mayor eficiencia con una presión de operación superficial más alta ya que se requiere una menor tasa de fluido motriz y, por lo tanto, menos pérdidas de presión debido a la fricción en las tuberías (Melo, 2019).

Melo (2019) nos indica en su manual de producción que los valores mostrados en la tabla 1.3 son para los puntos de intersección de las curvas indicadas en la figura 1.4. Una tabla similar puede ser construida para otras curvas determinando los puntos donde se intersecan las curvas de comportamiento.



# FIGURA 1.5 CURVA DE COMPORTAMIENTO DE DISEÑO DE LAS BOMBAS JET

Fuente: Manual de Levantamiento Artificial, 2019

Elaboración: Saca, 2023

# TABLA 1.3 RELACIONES DE ÁREAS ÓPTIMAS

Relación de Áreas, R	Rango de Relación de Presiones, H
0.60	2.930 - 1.300
0.50	1.300 – 0.839
0.40	0.839 - 0.538
0.30	0.538 - 0.380
0.25	0.380 - 0.286
0.20	0.286 - 0.160
0.15	0.160 -

FUENTE: Manual de Levantamiento Artificial, 2019

ELABORACIÓN: Saca, 2023

#### 1.2.8. DAÑOS MÁS FRECUENTES EN EL SISTEMA DE BOMBEO JET

#### 1.2.8.1. Cavitación

Cuando la presión del líquido disminuye hasta alcanzar la presión de saturación se forman burbujas de vapor. Este proceso es conocido como cavitación y sucede cuando las burbujas colapsan causando erosión en la bomba, lo que a su vez puede generar fallas en su funcionamiento (Collaguazo & Romero, 2011). Esto ocurre en la bomba cuando la presión estática del fluido producido dentro de la garganta es menor que la presión del fluido producido. Para evitar esta situación es necesario utilizar modelos matemáticos o pruebas de laboratorio con la finalidad de predecir los límites de cavitación.

La ecuación (1.8) representa la relación de flujo adimensional en el límite de la cavitación. Cuando la relación de flujo adimensional es mayor que la relación de flujo adimensional en el límite de cavitación provoca daño a la bomba.

$$M_{\rm L} = \frac{(1-R)}{R} \sqrt{\frac{P_{\rm S}}{1.3(P_{\rm N} - P_{\rm S})}}$$
(1.8)

En la tabla 1.4 se pueden ver algunos ejemplos de los tipos de cavitaciones que se pueden presentar o generar en una bomba tipo Jet.

#### TABLA 1.4 EJEMPLOS DE CAVITACIÓN EN LA GARGANTA DE LAS BOMBAS JET

#### Ejemplos de Cavitación

El fenómeno de cavitación en la parte de entrada de la bomba se produce debido al flujo de producción. Se puede solucionar aumentando el tamaño de la garganta para evitar daños.

El fenómeno de cavitación en el extremo inferior de la garganta y entre el difusor es causado por una disminución en la presión de succión del fluido motriz. La solución para ello es reducir el tamaño de la garganta y ajustar la presión de operación.

La erosión por arena, normalmente, ocurre en una gran longitud de área desde el extremo de la entrada de la garganta dentro de la sección del difusor de la garganta.

El extremo de entrada de la garganta más ancho, usualmente, es causado por altos volúmenes de gas.

FUENTE: Coello, 2017 ELABORACIÓN: Saca, 2023

#### **1.2.8.2.** Taponamiento de tobera

Este problema se debe a la presencia de sólidos en el fluido motriz dando como resultado un incremento inmediato en la presión de operación. Se debe retornar la bomba a superficie por lo que se debe realizar una limpieza e inspección de la





Gráfico

tobera para verificar que existan desgastes de abrasión en las herramientas y así prevenir futuros problemas (Sertecpet S.A., 2010).

## 1.2.8.3. Pérdida de producción

Existen varios causantes de pérdida de producción. No obstante, para comprobar que ocurre esta situación se debe verificar que los instrumentos de medición y control en superficie se encuentren funcionando de una forma óptima. Manoto (2019) menciona que algunas de las causas más comunes para la pérdida de producción son:

- Taponamiento con sólidos en la sección de la descarga.
- Taponamiento con sólidos de garganta.
- Cavitación de garganta.
- Desgaste abrasivo de garganta.

# 1.2.9. FABRICANTES DE BOMBAS HIDRÁULICAS TIPO JET

Petroecuador E.P. es la compañía que opera el campo Sacha. La empresa se asegura de utilizar equipos hidráulicos y conjuntos de bombas jet de fabricantes de renombre como Claw, National, Kobe y Guiberson. Estas marcas son conocidas por su eficiente desempeño y su durabilidad en los pozos.

# 1.2.9.1. Especificación de Toberas y Cámaras de Mezclado de diferentes Fabricantes

A la combinación de una tobera y garganta se le denomina geometría de bomba jet, la cual da origen a la nomenclatura para identificar el tamaño y capacidad de cada bomba (Becerra, 2017).
Los fabricantes de bombas jet ofrecen una amplia variedad de combinaciones de toberas y gargantas, adaptadas a distintas condiciones de bombeo. Para cada diámetro de tobera se pueden encontrar cinco o más gargantas, cada una con características de presión y flujo únicas (Melo, 2019).

Las compañías Kobe, National y Guiberson ofrecen distintas opciones de dimensiones y combinaciones de toberas y gargantas. Tanto Kobe como National aumentan las áreas de las toberas y gargantas en una progresión geométrica, al igual que Guiberson. Sin embargo, Guiberson se distingue de las otras compañías ya que no utiliza el mismo factor en todo su rango total (Becerra, 2017). Las dimensiones de las combinaciones de toberas y gargantas proporcionadas por Guiberson abarcan un rango algo más amplio que los rangos ofrecidos por Kobe y National.

En la tabla 5 se indican las dimensiones de cada fabricante.

# TABLA 1.5 DIMENSIONES DE TOBERA Y CÁMARAS DE MEZCLADO DE BOMBA JET DE LOS PRINCIPALES FABRICANTES

Kobe				National				Guiberson				Claw			
Tob	bera	Garg	anta	Tob	bera	Garga	anta	Tob	era	Garg	anta	Tob	bera	Garg	anta
Número	Área	Número	Área	Número	Área	Número	Área	Número	Área	Número	Área	Número	Área	Número	Área
1	0.0024	1	0.0060	1	0.0024	1	0.0064	DD	0.0016	000	0.0044	1	0.0018	А	0.0046
2	0.0031	2	0.0077	2	0.0031	2	0.0081	CC	0.0028	00	0.0071	2	0.0030	В	0.0072
3	0.0040	3	0.0100	3	0.0039	3	0.0104	BB	0.0038	0	0.0104	3	0.0038	С	0.0104
4	0.0052	4	0.0129	4	0.0050	4	0.0131	А	0.0055	1	0.0143	4	0.0054	D	0.0142
5	0.0067	5	0.0167	5	0.0064	5	0.0167	A+	0.0075	2	0.0189	5	0.0074	Е	0.0187
6	0.0086	6	0.0215	6	0.0081	6	0.0212	В	0.0095	3	0.0241	6	0.0094	F	0.0239
7	0.0111	7	0.0278	7	0.0103	7	0.0271	B+	0.0109	4	0.0314	7	0.0108	G	0.0311
8	0.0144	8	0.0395	8	0.0131	8	0.0346	С	0.0123	5	0.0380	8	0.0122	Н	0.0376
9	0.0186	9	0.0464	9	0.0167	9	0.0441	C+	0.0149	6	0.0452	9	0.0148	I	0.0447
10	0.0240	10	0.0599	10	0.0212	10	0.0562	D	0.1770	7	0.0531	10	0.0175	J	0.0526
11	0.0310	11	0.0774	11	0.0271	11	0.0715	Е	0.0241	8	0.0661	11	0.0239	К	0.0654
12	0.0400	12	0.1000	12	0.0346	12	0.0910	F	0.0314	9	0.0804	12	0.0311	L	0.0796
13	0.0517	13	0.1292	13	0.0441	13	0.1159	G	0.0452	10	0.0962	13	0.0450	М	0.0957
14	0.0668	14	0.1668	14	0.0582	14	0.1476	Н	0.0661	11	0.1195	14	0.0658	Ν	0.1119
15	0.0863	15	0.2154	15	0.0715	15	0.1879	Ι	0.0855	12	0.1452	15	0.0851	0	0.1445
16	0.1114	16	0.2783	16	0.0910	16	0.2392	J	0.1257	13	0.1772	16	0.1251	Р	0.1763
17	0.1439	17	0.3594	17	0.1159	17	0.3046	К	0.1590	14	0.2165	17	0.1552	Q	0.2154
18	0.1858	18	0.4642	18	0.1476	18	0.3878	L	0.1963	15	0.2606	18	0.1950	R	0.2593
19	0.2400	19	0.5995	19	0.1879	19	0.4938	М	0.2463	16	0.3127	19	0.2464	S	0.3127
20	0.3100	20	0.7743	20	0.2392	20	0.6287	N	0.3117	17	0.3750	20	0.3119	Т	0.3760

		,
7 6	1 * 1 NRI I IRII I / /	-17 181
	~~	

Kobe				National			Guiberson			Claw					
Tobera Garganta		anta	Tobera		Garga	anta	Tob	Tobera		Garganta		bera	Garganta		
Número	Área	Número	Área	Número	Área	Número	Área	Número	Área	Número	Área	Número	Área	Número	Área
		21	1.0000					Р	0.3848	18	0.4513	21	0.3850	U	0.4515
		22	1.2916							19	0.5424			V	0.5426
		23	1.6681							20	0.6518			W	0.6520
		24	2.1544												
Tobera	Garganta	Relación R		Tobera	Garganta	Relación R		Las re están	elaciones indicadas	s de Guibe s en la tab	erson ola 1.8	Tobera	Garganta	Relación R	
Ν	N - 1	0.517 A <sup>-</sup>		Ν	N - 1	0.483 X						Ν	N - 1	0.517 A <sup>-</sup>	
Ν	Ν	0.400 A		Ν	Ν	0.380 A						Ν	Ν	0.400 A	
Ν	N + 1	0.310 B		Ν	N + 1	0.299 B						Ν	N + 1	0.310 B	
Ν	N + 2	0.240 C		Ν	N + 2	0.235 C						Ν	N + 2	0.240 C	
Ν	N + 3	0.186 D		Ν	N + 3	0.184 D						Ν	N + 3	0.186 D	
Ν	N + 4	0.144 E		Ν	N + 4	0.145 E						Ν	N + 4	0.144 E	

FUENTE: Manual de Levantamiento Artificial, 2019

En las tablas 1.6 y 1.7 se presentan las áreas anulares correspondientes a las bombas de Kobe y National, respectivamente. En la tabla 1.8 se detallan las relaciones de área y las áreas anulares de las bombas diseñadas por Guiberson. Por otro lado, en la tabla 1.9 se pueden encontrar las áreas anulares de la combinación de tobera y garganta para las bombas jet Claw (Becerra, 2017).

	Área Anular Garganta - Tobera, A <sub>s</sub>											
Tobera	<b>A</b> -	Α	В	С	D	E						
1		0.0036	0.0053	0.0076	0.0105	0.0143						
2	0.0029	0.0046	0.0069	0.0098	0.0136	0.0184						
3	0.0037	0.0060	0.0089	0.0127	0.0175	0.0231						
4	0.0048	0.0077	0.0115	0.0164	0.0227	0.0308						
5	0.0062	0.0100	0.0149	0.0211	0.0293	0.0397						
6	0.0080	0.0129	0.0192	0.0273	0.0378	0.0513						
7	0.0104	0.0167	0.0248	0.0353	0.0488	0.0663						
8	0.0134	0.0216	0.0320	0.0456	0.0631	0.0856						
9	0.0174	0.0278	0.0414	0.0589	0.0814	0.1106						
10	0.0224	0.0360	0.0534	0.0760	0.1051	0.1428						
11	0.0289	0.0464	0.0690	0.0981	0.1358	0.1840						
12	0.0374	0.0599	0.0891	0.1268	0.1749	0.2382						
13	0.0483	0.0774	0.1151	0.1633	0.2265	0.3076						
14	0.0624	0.1001	0.1482	0.2115	0.2926	0.3974						
15	0.0806	0.1287	0.1920	0.2731	0.3780	0.5133						
16	0.1036	0.1668	0.2479	0.3528	0.4881	0.6629						
17	0.1344	0.2155	0.3203	0.4557	0.6304	0.8562						
18	0.1735	0.2784	0.4137	0.5885	0.8142	1.1058						
19	0.2242	0.3595	0.5343	0.7600	1.0516	1.4282						
20	0.2896	0.4643	0.6901	0.9817	1.3583	1.8444						

TABLA 1.6 ÁREAS ANULARES GARGANTA – TOBERA DE KOBE (pg<sup>2</sup>)

FUENTE: Manual de Levantamiento Artificial, 2019

TABLA 1.7 ÁREAS ANULARES GARGANTA – TOBERA DE NATIONAL (pg²)

	Area anular Garganta - Tobera, As											
Tobera	Х	Α	В	С	D	Е						
1		0.0040	0.0057	0.0080	0.0108	0.0144						
2	0.0033	0.0050	0.0073	0.0101	0.0137	0.0183						
3	0.0042	0.0065	0.0093	0.0129	0.0175	0.0233						
4	0.0054	0.0082	0.0118	0.0164	0.0222	0.0296						
5	0.0068	0.0104	0.0150	0.0208	0.0282	0.0377						
6	0.0087	0.0133	0.0191	0.0265	0.0360	0.0481						
7	0.0111	0.0169	0.0243	0.0338	0.0459	0.0612						
8	0.0141	0.0215	0.0310	0.0431	0.0584	0.0779						
9	0.0179	0.0274	0.0395	0.0548	0.0743	0.0992						
10	0.0229	0.0350	0.0503	0.0698	0.0947	0.1264						
11	0.0291	0.0444	0.0639	0.0888	0.1205	0.1608						
12	0.0369	0.0564	0.0813	0.1130	0.1533	0.2046						
13	0.0469	0.0718	0.1035	0.1438	0.1951	0.2605						
14	0.0597	0.0914	0.1317	0.1830	0.2484	0.3316						
15	0.0761	0.1164	0.1677	0.2331	0.3163	0.4223						
16	0.0969	0.1482	0.2136	0.2968	0.4028	0.5377						
17	0.1234	0.1888	0.2720	0.3779	0.5128							
18	0.1571	0.2403	0.3463	0.4812								
19	0.2000	0.3060	0.4409									
20	0.2546	0.3896										

FUENTE: Manual de Levantamiento Artificial, 2019

## TABLA 1.8

# RELACIONES DE ÁREAS Y ÁREAS ANULARES DE GARGANTA (pg<sup>2</sup>) PARA **BOMBAS DE GUIBERSON**

Tobera									
DD	Gargantas	000	00						
	R	0.36	0.22						
	As	0.0028	0.0056						
СС	Gargantas	000	00	0	1				
	R	0.64	0.40	0.27	0.20				
	As	0.0016	0.0043	0.0076	0.0115				
BB	Gargantas	00	0	1	2				
	R	0.54	0.37	0.27	0.20				
	As	0.0032	0.0065	0.0105	0.0150				
А	Gargantas	0	1	2	3				
	R	0.53	0.39	0.29	0.23				
	As	0.0048	0.0088	0.0133	0.0185				
В	Gargantas	0	1	2	3	4	5	6	
	R	0.92	0.66	0.50	0.40	0.30	0.25	0.21	
	As	0.0009	0.0048	0.0094	0.0145	0.0219	0.0285	0.0357	
С	Gargantas	1	2	3	4	5	6	7	
	R	0.86	0.65	0.51	0.39	0.32	0.27	0.23	
	As	0.0020	0.0066	0.0118	0.0191	0.0257	0.0330	0.0408	
D	Gargantas	3	4	5	6	7	8	9	
	R	0.74	0.56	0.46	0.39	0.33	0.27	0.22	
	As	0.0064	0.0137	0.0203	0.0276	0.0354	0.0484	0.0628	
Е	Gargantas	4	5	6	7	8	9	10	11
	R	0.77	0.63	0.53	0.45	0.36	0.30	0.25	0.20
	As	0.0074	0.0140	0.0212	0.0290	0.0420	0.0564	0.0722	0.0954
F	Gargantas	6	7	8	9	10	11	12	
	R	0.69	0.59	0.48	0.39	0.33	0.26	0.22	
	As	0.0138	0.0217	0.0346	0.0490	0.0648	0.0880	0.1138	
G	Gargantas	8	9	10	11	12	13	14	
	R	0.68	0.56	0.47	0.38	0.31	0.26	0.21	
	As	0.0208	0.0352	0.0510	0.0742	0.1000	0.1320	0.1712	
Н	Gargantas	10	11	12	13	14	15	16	
	R	0.69	0.55	0.45	0.37	0.30	0.25	0.21	
	As	0.0302	0.0534	0.0792	0.1112	0.1504	0.1945	0.2467	
I	Gargantas	11	12	13	14	15	16	17	
	R	0.72	0.59	0.48	0.40	0.33	0.27	0.23	
	As	0.0339	0.0597	0.0917	0.1309	0.1750	0.2272	0.2895	
J	Gargantas	13	14	15	16	17	18	19	
	R	0.71	0.58	0.48	0.40	0.34	0.28	0.23	
	As	0.0515	0.0908	0.1349	0.1871	0.2493	0.3256	0.4167	

Tobera							
К	Gargantas	15	16	17	18	19	20
	R	0.61	0.51	0.42	0.35	0.29	0.24
	As	0.1015	0.1537	0.2160	0.2922	0.3833	0.4928
L	Gargantas	16	17	18	19	20	
	R	0.63	0.52	0.44	0.36	0.30	
	As	0.1164	0.1787	0.2549	0.3460	0.4555	
М	Gargantas	17	18	19	20		
	R	0.66	0.55	0.45	0.38		
	As	0.1287	0.2050	0.2961	0.4055		
Ν	Gargantas	18	19	20			
	R	0.69	0.57	0.48			
	As	0.1395	0.2306	0.3401			
Р	Gargantas	19	20				
	R	0.71	0.59				
	As	0.1575	0.2670				

## TABLA 1.8 CONTINUACIÓN

FUENTE: Manual de Levantamiento Artificial, 2019

TABLA 1.9 ÁREAS ANULARES GARGANTA – TOBERA DE CLAW (pg<sup>2</sup>)

	Área Anular Garganta - Tobera, As											
Tobera	A-	Α	В	С	D	Е						
1		0.0028	0.0054	0.0086	0.0124	0.0169						
2	0.0016	0.0042	0.0074	0.0112	0.0157	0.0209						
3	0.0034	0.0066	0.0104	0.0149	0.0201	0.0273						
4	0.0050	0.0088	0.0133	0.0185	0.0257	0.0322						
5	0.0068	0.0113	0.0165	0.0237	0.0302	0.0373						
6	0.0093	0.0145	0.0217	0.0282	0.0353	0.0432						
7	0.0131	0.0203	0.0268	0.0339	0.0418	0.0547						
8	0.0189	0.0254	0.0325	0.0404	0.0533	0.0674						
9	0.0228	0.0299	0.0378	0.0507	0.0648	0.0809						
10	0.0272	0.0351	0.0480	0.0621	0.0782	0.0944						
11	0.0287	0.0416	0.0557	0.0718	0.0880	0.1206						
12	0.0344	0.0485	0.0646	0.0808	0.1134	0.1452						
13	0.0346	0.0507	0.0669	0.0995	0.1313	0.1704						
14	0.0299	0.0461	0.0787	0.1105	0.1496	0.1934						
15	0.0268	0.0594	0.0912	0.1203	0.1742	0.2276						
16	0.0194	0.0512	0.0903	0.1342	0.1876	0.2509						
17	0.0211	0.0602	0.1041	0.1575	0.2208	0.2693						
18	0.0204	0.0643	0.1177	0.1810	0.2565	0.3476						
19	0.0129	0.0663	0.1296	0.2051	0.2962	0.4056						
20	0.0008	0.0641	0.1369	0.2307	0.3401							
21		0.0665	0.1576	0.2670								

FUENTE: Manual de Levantamiento Artificial, 2019

# **CAPÍTULO 2**

# DESCRIPCIÓN DEL PROCESO DE SELECCIÓN DE TOBERA - CÁMARA DE MEZCLADO DESARROLLADO POR HAL PETRIE, EDDIE SMART Y PHIL WILSON

Se describe la metodología empleada en el desarrollo del estudio y se explica por qué fue elegida y cómo beneficia al trabajo de investigación. También, se proporciona una descripción detallada de la metodología utilizada y se destaca su relevancia para el estudio.

## 2.1. REPRESENTACIÓN MATEMÁTICA DEL MODELO

Dado el amplio espectro de diámetros de toberas y cámaras de mezclado que presentan los catálogos de los fabricantes, con un promedio de cinco o más cámaras por cada tobera, la cantidad de posibles curvas de comportamiento es extremadamente vasta. Gosline & O'Brien (1934) propusieron en un primer trabajo, y Cunningham en un desarrollo posterior, una técnica para describir el comportamiento de bombas que son geométricamente similares. Para ello, es necesario escribir un conjunto de ecuaciones que representen las características de las bombas en forma adimensional. Estas ecuaciones se aplican a todas las dimensiones de las bombas, siempre que el Número de Reynolds en las condiciones de operación sea lo suficientemente alto para que los efectos de la viscosidad sean insignificantes. De esta manera, se reduce significativamente la complejidad del análisis del comportamiento de las bombas y se simplifica su modelado matemático.

Al tener en cuenta las ecuaciones de conservación de la energía y la cantidad de movimiento para la tobera, la succión de fluido de la formación, la garganta y el difusor, las siguientes ecuaciones pueden ser derivadas de la siguiente forma: La tasa de flujo en la tobera, medida en barriles por día (bl/día) y representada por la ecuación (2.1), puede ser relacionada con la fórmula del flujo a través de un orificio.

$$Q_{\rm N} = 832A_{\rm N} \sqrt{\frac{P_{\rm N} - P_{\rm S}}{G_{\rm N}}}$$
(2.1)

La relación adimensional de áreas, ecuación (2.2), define a R como la relación del área de la tobera para el área de la garganta.

$$R = \frac{A_{\rm N}}{A_{\rm T}}$$
(2.2)

La ecuación (2.3) describe la relación adimensional de flujo másico. Esta se obtiene al dividir la tasa de producción o tasa de flujo en la succión por la tasa de flujo en la tobera y al multiplicar el resultado por la relación del gradiente de fluido en la succión con respecto al gradiente del fluido en la tobera.

$$M = \frac{Q_S \times G_S}{Q_N \times G_N}$$
(2.3)

Relación adimensional de presiones, ecuación (2.4), físicamente, es la relación del incremento de presión proporcionado al fluido producido para la pérdida de presión del fluido motriz en la bomba.

$$H = \frac{P_D - P_S}{P_N - P_D}$$
(2.4)

$$H = \frac{\left\{2R + (1 - 2R)\frac{M^2R^2}{(1 - R)^2} - (1 + K_{TD})R^2(1 + M)^2\right\}}{(1 + K_N) - Numerador}$$
(2.5)

La ecuación (2.5) propuesta por Cunningham presenta una expresión para la relación adimensional de presiones de la ecuación (2.4) utilizando la relación de áreas. Los valores de los coeficientes de pérdida de presión por fricción  $K_{TD}$  y  $K_N$  se determinan a partir de pruebas experimentales, y son similares a los coeficientes de pérdida de presión por fricción observados en tuberías y orificios.

Eficiencia

$$E = M \times H \tag{2.6}$$

$$E = \frac{Q_S \times G_S}{Q_N \times G_N} \times \frac{P_D - P_S}{P_N - P_D}$$
(2.7)

Se puede obtener la eficiencia a partir de las ecuaciones (2.3) y (2.4) al combinarlas para obtener la ecuación (2.7). Puesto que la potencia hidráulica es el producto de un diferencial de presión por la tasa de flujo. La ecuación (2.7) se interpreta como la relación de la potencia añadida al fluido producido para la pérdida de potencia del fluido motriz.

Área mínima de flujo anular de la garganta para evitar la cavitación:

$$A_{CM} = (A_T - A_N) = \frac{Q_S}{691\sqrt{\frac{P_S}{G_S}}}$$
 (2.8)

La ecuación (2.8) derivada de la ecuación de flujo a través de un orificio para el área anular del flujo de la producción de la formación, a la entrada de la garganta, define el área mínima de flujo requerida para evitar la cavitación si la tasa de flujo en la succión es Q<sub>S</sub> y la presión es P<sub>S</sub>. Esta ecuación asume que la presión a la entrada de la garganta es cero en condiciones de cavitación.

#### 2.2.APROXIMACIONES PARA EL MANEJO DE GAS

En la sección anterior, se presentaron ecuaciones que son aplicables solo a situaciones de flujo monofásico. Sin embargo, es común encontrar gas presente en varios pozos, lo que afecta el comportamiento de las bombas. Por lo tanto, para abordar esta situación, Cunningham propuso una solución al agregar el volumen de gas libre al volumen del líquido, tratándolo como si fuera líquido. Con esta solución, el comportamiento de la bomba puede ajustarse a las curvas estándar con bastante precisión. De esta manera, la ecuación (2.3) se puede expresar de la siguiente forma:

$$M = \left[\frac{Q_{S} + Q_{G}}{Q_{N}}\right] \times \left(\frac{G_{S}}{G_{N}}\right)$$
(2.9)

En su estudio, Standing desarrolló una correlación empírica para el factor volumétrico de gas y líquido en diversas condiciones de fondo de pozo. Al utilizar esta correlación y sustituirla en la ecuación (2.9) se puede obtener:

$$M = Q_{S} \left\{ \left[ 1 + 2.8 \left( \frac{GOR}{P_{S}} \right)^{1.2} \right] \times (1 - F_{W}) + F_{W} \right\} \times \left[ \frac{G_{S}}{(Q_{N} \times G_{N})} \right]$$
(2.10)

Por la presencia del gas es necesario tener una corrección para la cavitación. Asumiendo que un flujo estrangulado está en el espacio anular de la garganta, el área adicional requerida para que pase el gas es:

$$A_{\rm G} = Q_{\rm S}(1 - F_{\rm W}) \times \frac{\rm GOR}{24650P_{\rm S}}$$
 (2.11)

La ecuación (2.8) considerando el gas entonces se convierte en:

$$A_{CM} = Q_{S} \left[ \frac{1}{691} \sqrt{\frac{G_{S}}{P_{S}}} + \frac{(1 - F_{W})GOR}{24650P_{S}} \right]$$
(2.12)

Se hicieron previsiones para el venteo de gas, lo que reveló que el GOR en solución a las condiciones de la succión de la bomba debe ser usado en vez del GOR total en las ecuaciones (2.10), (2.11) y (2.12). Es necesario emplear una correlación apropiada para determinar el GOR o gas en solución en el petróleo para diferentes valores de Ps y diferentes gravedades API del petróleo en sistemas venteados. Si el GOR total tiene un valor menor al obtenido por la correlación, usar el valor del GOR total.

# 2.3. SECUENCIA DE CÁLCULO Y ECUACIONES ADICIONALES

 De la información del pozo correspondiente a tasa de producción (Q<sub>S</sub>), presión de succión de la bomba (P<sub>S</sub>) y la relación gas en solución – petróleo, calcular el área anular mínima necesaria para evitar la cavitación (A<sub>CM</sub>), usando la ecuación (2.12).

Determinar el gradiente del fluido producido en la succión de la bomba con la ecuación (2.13).

$$G_{\rm S} = G_{\rm O}(1 - F_{\rm W}) + G_{\rm W}F_{\rm W}$$
 (2.13)

- De las tablas dadas para áreas anulares, tabla 1.6, 1.7, 1.8 y 1.9, seleccionar una combinación de tobera y garganta que tenga un área anular mayor que la A<sub>CM</sub> calculada en el paso 1.
- Si se desea, mediante el cálculo de las presiones superficiales de operación evaluar diferentes geometrías para seleccionar una óptima, seguir el procedimiento 1. Si se desean graficar las curvas a una presión superficial

de operación constante para una geometría de bomba específica seguir el procedimiento 2.

- 4. Escoger una presión superficial de operación (PT), usualmente entre 2000 y 4000 lb/pg<sup>2</sup> con el criterio que presiones más altas se requieren para pozos profundos con menores valores de R. El conocimiento de las limitaciones de la bomba superficial disponible podría afectar esta escogencia.
- Calcular la presión en la tobera. P<sub>N</sub> es la suma de la presión superficial de operación más la presión hidrostática en el tubing menos las pérdidas de presión por fricción en el tubing:

$$P_{\rm N} = P_{\rm T} + (G_{\rm N} \times D) - P_{\rm FN}$$

$$(2.14)$$

Las pérdidas de presión por fricción en la tubería de inyección de fluido motriz, P<sub>FN</sub>, se desprecian en la primera iteración. La fricción en el anular o secciones circulares (tubing) puede ser determinada mediante la ecuación de Coberly:

$$P_{FN} = \left[ \frac{202 \times 10^{-8} L}{(D_1 - D_2)(D_1^2 - D_2^2)^2 \left(\frac{D_1}{D_1 - D_2}\right)^{0.1}} \left( \frac{D_1^2 - D_2^2}{D_1 - D_2} \right)^{0.21} \right] \left[ \left( \frac{\mu}{G_N} \right)^{0.21} G_N \right] Q_N^{1.79}$$
(2.15)

Dependiendo el flujo, puede ser por el anular o el tubing  $D_1$  y  $D_2$  se reemplazan en la ecuación (2.15), descritos en la tabla 2.1.

### TABLA 2.1 VALORES DE D1 Y D2 PARA EL CÁLCULO DE PÉRDIDAS POR FRICCIÓN

	Flujo anular	Flujo por el tubing
D <sub>1</sub>	DI Casing	DI Tubing
D <sub>2</sub>	DE Tubing	0

FUENTE: Jet Pumping Oil Wells, 1983 ELABORACIÓN: Saca, 2023

> La expresión dentro del primer juego de corchetes es una constante para una sarta dada de tubing o conducto anular de flujo. La expresión en el

segundo juego de corchetes es una constante para las pérdidas de fluido motriz, pero no para el conducto de retorno de la producción puesto que contendrá una mezcla variable de fluido motriz y fluido de producción.

- Determinar la tasa de fluido motriz (Q<sub>N</sub>) de la ecuación (2.1) y con el área de la tobera seleccionada.
- 7. Identificar la tasa de flujo de retorno:

$$Q_D = Q_N + Q_S \tag{2.16}$$

8. Determinar el gradiente del fluido producido (succión de la bomba):

$$G_{S} = (G_{W} \times F_{W}) + (1 - F_{W})G_{O}$$
(2.13)

9. Establecer el gradiente del fluido de retorno:

$$G_{\rm D} = \frac{(G_{\rm S} \times Q_{\rm S}) + (G_{\rm N} \times Q_{\rm N})}{Q_{\rm D}}$$
 (2.17)

10. Calcular el corte de agua del fluido de retorno:

$$F_{WD} = \frac{Q_S \times F_W}{Q_D}$$
 Fluido motriz petróleo (2.18)

$$F_{WD} = \frac{Q_N + (Q_S \times F_W)}{Q_D}$$
 Fluido motriz agua (2.19)

11. Calcular la relación gas líquido en el fluido de retorno:

$$GLR = \frac{Q_S(1 - F_W)GOR}{Q_D}$$
(2.20)

12. Si el GLR es mayor que 10, es recomendado utilizar una correlación de gradiente de presión de flujo multifásico vertical para determinar la presión de descarga de la bomba usando los valores obtenidos en los pasos 7 a 11. También, pueden usarse curvas de gradiente. Luego, ir al paso 15. 13. Si el GLR es menor a 10, determinar la viscosidad del líquido de retorno para calcular las pérdidas de presión por fricción:

$$\mu_{\rm D} = F_{\rm WD} \times \mu_{\rm W} + (1 - F_{\rm WD})\mu_{\rm O} \tag{2.21}$$

Esta ecuación, que utiliza un promedio aritmético ponderado, asume que, si el petróleo es usado como fluido motriz, este tiene la misma viscosidad que el petróleo producido y que no se forman emulsiones.

14. Determinar la presión de descarga. P<sub>D</sub> es la suma de la presión hidrostática en el conducto de retorno, las pérdidas de presión por fricción y de la presión de cabeza del pozo:

$$P_D = (G_D \times D) + P_{FD} + P_{WH}$$
(2.22)

Donde

$$P_{FD} = \left[\frac{202 \times 10^{-8}L}{(D_1 - D_2)(D_1^2 - D_2^2)^2 \left(\frac{D_1}{D_1 - D_2}\right)^{-1}} \left(\frac{D_1^2 - D_2^2}{D_1 - D_2}\right)^{-0.21}\right] \left[\left(\frac{\mu}{G_D}\right)^{0.21} G\right] Q_D^{1.79}$$
(2.23)

- 15. Calcular M de la ecuación (2.10).
- 16. Calcular H de la ecuación (2.5) para el valor seleccionado de R, usando el valor de M del paso 15.

La tabla 2.2 muestra los coeficientes de pérdidas por fricción,  $K_N$  y  $K_{TD}$ , los cuales son determinados experimentalmente y se utilizan para el cálculo de H:

## TABLA 2.2 VALORES DE LOS COEFICIENTES DE PÉRDIDA POR FRICCIÓN K<sub>N</sub> Y K<sub>TD</sub>

Coeficiente de Pérdida	Valor	
K <sub>N</sub>	0.030	
Ktd	0.200	
FLIENTE: Manual da Lavantamianta Artificial 2010		

FUENTE: Manual de Levantamiento Artificial, 2019

17. Este es un paso clave para el proceso de iteración. El valor de H será usado en la ecuación (2.4) para recalcular ya sea la presión en la tobera, P<sub>N</sub>, o la presión de succión de la bomba, P<sub>S</sub>, dependiendo de si se sigue el procedimiento 1 o el procedimiento 2. Ver los pasos 18 y 19. Esto conducirá a un nuevo valor de H en el paso 16 en la siguiente iteración. El último valor de H será comparado con el valor previo. Si la diferencia entre los dos es menor al 1%, la iteración se completa y la ejecución se transfiere al paso 20 (procedimiento 1) o al paso 21 (procedimiento 2).

$$\% diferencia = \frac{H_C - H_A}{H_C} \times 100$$
(2.24)

Donde:

H<sub>c</sub>: relación de presiones adimensionales calculado.H<sub>A</sub>: relación de presiones adimensionales anteriores.

Cuando el GLR del fluido de descarga es menor o igual a 10 se aplica directamente la ecuación (2.24) para determinar el porcentaje de diferencia. Sin embargo, pueden ser encontrados problemas de convergencia cuando el gas está presente (GLR del fluido de descarga mayor a 10) y la presión de succión de la bomba es baja. Esto sucede cuando la presión de succión de la bomba, P<sub>s</sub>, es la que varía para encontrar una solución (procedimiento 2). Se necesita de un algoritmo que promedie los valores sucesivos de H para amortiguar las oscilaciones inestables en los valores calculados de P<sub>s</sub>. Para ello, la mejor solución entre mejorar la convergencia y minimizar el número de iteraciones es una media ponderada que da doble peso al valor previo de H y un peso unitario al último valor.

$$H_{nuevo} = \frac{2H_A + H_C}{3} \tag{2.25}$$

Donde:

H<sub>nuevo</sub>: relación de presiones adimensionales promedio ponderado cuando GLR > 10, calculado a partir de la segunda iteración.

El valor promedio ponderado de H entonces reemplaza al valor antiguo de H. En la siguiente iteración, el criterio de convergencia del 1% será aplicado al último valor de H comparado al promedio ponderado de las dos iteraciones previas ecuación (2.24). Normalmente se requieren de tres a diez iteraciones.

El criterio de convergencia del 1% junto con el promedio ponderado de H lleva a respuestas que son reproducibles dentro de un rango de alrededor de  $\pm$  15 lb/pg<sup>2</sup>. De igual manera, si el porcentaje de diferencia obtenido es menor a 1% los cálculos se transfieren al paso 20 (procedimiento 1) o al paso 21 (procedimiento 2).

18. Si se sigue el procedimiento 1, calcular una nueva presión de tobera, P<sub>N</sub>, mediante la ecuación (2.4) arreglada en la siguiente forma:

$$P_N = \frac{P_D - P_S}{H} + P_D$$
(2.26)

Luego ir al paso 6 en la próxima iteración.

19. Si se sigue el procedimiento 2, calcular una nueva presión de admisión de la bomba de la ecuación (2.4) arreglada de la siguiente forma:

$$P_{S} = P_{D} - H(P_{N} - P_{D})$$
(2.27)

Luego ir al paso 5.

20. Determinar la nueva presión superficial de operación (de la bomba tríplex):

$$P_T = P_N - (G_N \times D) + P_{FN}$$
(2.28)

21. Calcular la tasa de flujo máxima para que la bomba no cavite:

$$Q_{SC} = Q_{SI} \left( \frac{A_T - A_N}{A_{CM}} \right) \tag{2.29}$$

22. Calcular la potencia de la bomba tríplex, asumiendo que tiene un 90% de eficiencia:

$$HP = \frac{Q_N \times P_T}{52910 \times 0.9} \tag{2.30}$$

23. Presentar los resultados finales:

- Presión superficial de operación, PT
- Tasa de fluido motriz, Q<sub>N</sub>
- Potencia de la bomba tríplex, HP
- Tasa de flujo de cavitación, Qsc
- Tasa de producción, Qs
- Presión de succión de la bomba, Ps
- 24. Para una nueva de bomba, ir al paso 1, ingresar en el paso 2 las nuevas dimensiones y seleccionar el procedimiento 1 en el paso 3. Para obtener una gráfica del sistema para una bomba escogida, ir al paso 1, ingresar una nueva tasa de producción y seleccionar el procedimiento 2 en el paso 3. Con este procedimiento 2 pueden determinarse varios puntos para una presión dada de la bomba tríplex.

# **CAPÍTULO 3**

# APLICACIÓN DEL MODELO PETRIE, SMART Y WILSON AL CAMPO SACHA OPERANDO A CONDICIONES ACTUALES Y COMPARACIÓN RESPECTO AL AÑO 2018

A modo de ejemplo, se presenta el pozo Sacha-415 y se detalla todo el proceso requerido para el modelo; se determina la bomba hidráulica tipo jet que optimice la producción y el análisis nodal del sistema. Para los otros siete pozos se exponen las tablas de resultados finales y el análisis nodal del sistema.

Las tablas de las bombas seleccionadas para el análisis en cada pozo se detallan en el Anexo 1. En el Anexo 2, se encuentra el modelo utilizado para graficar la curva IPR (Inflow Performance Relationship). En este trabajo se utilizó el método de Petrobras.

# **3.1.APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-415**

La información de campo utilizada para la realización del modelo en el pozo Sacha-415 se describe en la tabla 3.1.

Datos	Valor	Unidad	Datos	Valor	Unidad
L=	9550	pie	GOR=	111	pie <sup>3</sup> /bl
D=	9700	pie	Fw=	20.00%	%
DI <sub>TP</sub> =	2.992	pg	Petróleo=	26.7	API
DO <sub>TP</sub> =	3.5	pg	Venteado=	Si	-

#### TABLA 3.1 DATOS DEL POZO SACHA-415

Datos	Valor	Unidad	Datos	Valor	Unidad
DITR=	6.276	pg	Fluido motriz	Agua	-
P <sub>WH</sub> =	220	psi	Qs=	370	bl/día
γ <sub>G</sub> =	0.87	-	Fujo=	Tubing	-
γw=	1.010	-	Тwн=	110	٥F
Go=	0.387	psi/pie	T <sub>WF</sub> =	220	٥F
Gw=	0.438	psi/pie	P <sub>R</sub> =	1000	psi
µo=	3.418	ср	Pwf=	600	psi
µw=	0.290	ср	P <sub>B</sub> =	1195	psi

TABLA 3.1 CONTINUACIÓN

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Al haber ingresado los datos requeridos en la hoja de cálculo, se inicia el proceso de cálculo siguiendo los pasos descritos en el capítulo anterior.

$$G_S = 0.387(1 - 0.2) + (0.438 \times 0.2) = 0.3973 \text{ psi/pie}$$
 (2.13)

$$A_{CM} = 370 \left[ \frac{1}{691} \sqrt{\frac{0.3973}{600}} + \frac{(1 - 0.2) \times 111}{24650 \times 600} \right] = 0.0160 \text{ pg}^2$$
(2.12)

A partir del valor obtenido en el paso 1, de  $A_{CM}$  de 0.0160 pg<sup>2</sup>, se seleccionan las bombas candidatas en las tablas de áreas anulares descritas en las tablas 1.6, 1.7 1.8 y 1.9 que se encuentran en el Capítulo 1. Las características de las bombas seleccionadas para se exponen en la tabla 3.2.

Siguiendo el segundo paso se escoge el procedimiento 1. En otras palabras, se tomará la presión de succión como constante. En la tabla 3.3 se presenta los cálculos iterativos que se aplicaron en la bomba Jet National 9-X siguiendo el procedimiento explicado en el capítulo anterior, hasta llegar al criterio de convergencia del 1%.

#### **TABLA 3.2**

## BOMBAS JET CANDIDATAS PARA LA OPTIMIZACIÓN DEL POZO SACHA-415

Fabricante	National				Kobe	
Bomba	9-X	10-A	9-A	9-A	9-A-	8-A
R	0.4830	0.3800	0.3800	0.4000	0.5170	0.4000
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0167	0.0212	0.0167	0.0186	0.0186	0.0144
As, pg <sup>2</sup>	0.0179	0.0350	0.0274	0.0278	0.0174	0.0216
<b>А</b> т, <b>pg</b> <sup>2</sup>	0.0346	0.0562	0.0441	0.0464	0.0360	0.0360
Fabricante		Guiberson		Claw		
Bomba	C-5	C-6	B-6	10-J	9-I	10-l
R	0.3200	0.2700	0.2100	0.3327	0.3311	0.3915
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0123	0.0123	0.0095	0.0175	0.0148	0.0175
As, pg <sup>2</sup>	0.0257	0.0330	0.0357	0.0351	0.0299	0.0272
Α <sub>τ</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0380	0.0453	0.0452	0.0526	0.0447	0.0447

ELABORACIÓN: Saca, 2023

#### TABLA 3.3

## RESULTADOS POR ITERACIÓN DE LA BOMBA JET NATIONAL 9-X PARA EL POZO SACHA-415

Secuencia de Cálculo						
Parámetros	N° Iteración	1	2	3		
Gs=	psi/pie	0.3973	0.3973	0.3973		
Асм=	pg²	0.0160	0.0160	0.0160		
Fabricante=		National	National	National		
Bomba=		9-X	9-X	9-X		
R=		0.483	0.483	0.483		
A <sub>N</sub> =	pg²	0.017	0.017	0.017		
As=	pg²	0.018	0.018	0.018		
A <sub>T</sub> =	pg²	0.035	0.035	0.035		
1) Ps co	onstante	х				
2) P⊤ co	onstante					
P <sub>T</sub> =	psi	3200				

# TABLA 3.3 CONTINUACIÓN

Secuencia de Cálculo						
Parámetros	N° Iteración	1	2	3		
μν=	ср	No Aplica	0.2826	0.2826		
P <sub>FN</sub> =	psi	No Aplica	25.2004	25.7676		
P <sub>N</sub> =	psi	7355.2675	No Aplica	No Aplica		
Q <sub>N</sub> =	bls/día	1731.2639	1752.9261	1749.9246		
Q <sub>D</sub> =	bls/día	2101.2639	2122.9261	2119.9246		
Gs=	psi/pie	0.3973	0.3973	0.3973		
GD=	psi/pie	0.4285	0.4285	0.4285		
Fluido Motri	Z=	Agua	Agua	Agua		
F <sub>WD</sub> =		0.8591	0.8606	0.8604		
GLR₀=	pie <sup>3</sup> /bl	15.6363	15.4768	15.4987		
μ <sub>D</sub> =	ср	No Aplica	No Aplica	No Aplica		
P <sub>FN</sub> =	psi	No Aplica	No Aplica	No Aplica		
<b>P</b> D @ GLR<10 <b>=</b>	psi	No Aplica	No Aplica	No Aplica		
<b>P</b> D @ GLR>10 <b>=</b>	psi	4153.2300	4155.4300	4155.1300		
M=		0.2529	0.2497	0.2502		
K <sub>TD</sub> =		0.2	0.2	0.2		
K <sub>N</sub> =		0.03	0.03	0.03		
H=		1.0537	1.0625	1.0613		
GLR <sub>D</sub> =	pie <sup>3</sup> /bl	15.6363	15.4768	15.4987		
% diferencia	a=	No Aplica	0.8293	0.4394		
Convergenc	ia=	No Aplica	No	Si		
H <sub>promedio</sub> =		Siguiente Iteración	1.0566	1.0582		
Pn=	psi	7525.3737	7501.6777	-		
Ps=	psi	No Aplica	No Aplica	No Aplica		
P <sub>Tnueva</sub> =	psi	No Aplica	No Aplica	3372.1779		
Gs=	psi/pie	No Aplica	No Aplica	0.3973		
Асм=	pg²	No Aplica	No Aplica	0.0160		
Q <sub>SC</sub> =	bls/día	No Aplica	No Aplica	413.9169		
HP=	HP	No Aplica	No Aplica	123.9223		

En la tabla 3.4 se encuentran enlistados, en resumen, los resultados que se obtuvieron de la bomba seleccionada previamente.

## TABLA 3.4 SUMARIO DE RESULTADOS DE LA BOMBA JET NATIONAL 9-X PARA EL POZO SACHA-415

Fabricante	National
Bomba	9-X
R	0.4830
P⊤, psi	3372
Q <sub>N</sub> , bl/día	1750
HP (90%)	124
Qsc, bl/día	414
Qs, bl/día	370
Ps, psi	600
P <sub>D</sub> , psi	4155

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Se sigue el mismo proceso para las bombas candidatas restantes. Los resultados obtenidos en cada una de las bombas se observan en la tabla 3.5. Esta tabla se compara la potencia de trabajo necesaria de cada bomba y se escoge la de menor potencia requerida.

La bomba con menor potencia requerida que ofrece la producción deseada es la Bomba National 9-X. Otro parámetro que se toma en cuenta para la selección de bomba y optimización de la producción es la presión superficial. Este valor debe encontrarse en el rango de 2000 a 4000 psi y tener en cuenta la capacidad máxima que puede entregar las facilidades en superficie.

#### TABLA 3.5

**RESULTADOS DE BOMBAS JET CANDIDATAS PARA EL POZO SACHA-415** 

Fabricante		National			Kobe	
Bomba	9-X	10-A	9-A	9-A	9-A-	8-A
R	0.4830	0.3800	0.3800	0.4000	0.5170	0.4000
P⊤, psi	3372	3668	3838	3589	3185	3863
Q <sub>N</sub> , bl/día	1750	2266	1808	1978	1922	1562
HP (90%)	124	175	146	149	129	127
Qsc, bl/día	414	809	634	643	402	499
Qs, bl/día	370	370	370	370	370	370
Ps, psi	600	600	600	600	600	600
P <sub>D</sub> , psi	4155	4203	4161	4177	4172	4137
Fabricante		Guiberson		Claw		
Bomba	C-5	C-6	B-6	10-J	9-I	10-I
R	0.3200	0.2700	0.2100	0.3327	0.3311	0.3915
P⊤, psi	4756	5574	7414	4302	4427	3703
Q <sub>ℕ</sub> , bl/día	1413	1481	1254	1953	1665	1877
HP (90%)	141	173	195	176	155	146
Qsc, bl/día	594	763	826	812	691	629
Qs, bl/día	370	370	370	370	370	370
Ps, psi	600	600	600	600	600	600
P <sub>D</sub> , psi	4117	4126	4096	4175	4140	4168

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Una vez seleccionada la bomba que se utilizará, para generar la curva de Outflow, se realizan cuatro nuevos análisis usando el procedimiento 2 ( $P_T$  constante) y variando la tasa de producción deseada  $Q_S$ . Estos parámetros se muestran en la tabla 3.6.

## TABLA 3.6 PARÁMETROS DE ANÁLISIS PARA EL POZO SACHA-415

Parámetros	Análisis 1	Análisis 2	Análisis 3	Análisis 4
Tasa de producción deseada (Qs), bl/día	300	450	300	450
Presión de succión a la tasa deseada (Ps), psi	600	600	600	600
Presión de descarga de la bomba (P <sub>T</sub> ), psi	3200	3200	3300	3300

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Para estos nuevos análisis se utiliza una PT de 3200 psi similar a la utilizada en los cálculos anteriores y PT de 3300 psi para ver la mejor configuración de la bomba. En la tabla 3.7 se presentan los resultados obtenidos del primer análisis, es decir, para 300 bl/día como tasa de producción deseada y 3200 psi de presión de trabajo.

## TABLA 3.7 RESULTADOS POR ITERACIÓN DEL ANÁLISIS 1 DE LA BOMBA JET NATIONAL 9-X PARA EL POZO SACHA-415

Análisis 1						
Parámetros	N° Iteración	1	2	3		
Gs=	psi/pie	0.3973	0.3973	0.3973		
A <sub>CM</sub> =	pg²	0.0130	0.0130	0.0130		
Fabricante=		National	National	National		
Bomba=		9-X	9-X	9-X		
R=		0.483	0.483	0.483		
A <sub>N</sub> =	pg²	0.017	0.017	0.017		
As=	pg²	0.018	0.018	0.018		
A <sub>T</sub> =	pg²	0.035	0.035	0.035		
1) Ps cons	stante					
2) P⊤ cons	stante	х				
Рт=	psi	3200				
μν=	ср	No Aplica	0.2826	0.2826		
P <sub>FN</sub> =	psi	No Aplica	25.2004	25.8654		

## TABLA 3.7 CONTINUACIÓN

Análisis 1						
Parámetros	N° Iteración	1	2	3		
P <sub>N</sub> =	psi	7355.2675	7330.0671	7329.4021		
Q <sub>N</sub> =	bls/día	1731.2639	1756.6406	1755.7648		
Q <sub>D</sub> =	bls/día	2031.2639	2056.6406	2055.7648		
Gs=	psi/pie	0.3973	0.3973	0.3973		
G <sub>D</sub> =	psi/pie	0.4295	0.4296	0.4296		
Fluido Me	otriz=	Agua	Agua	Agua		
Fwd=		0.8818	0.8833	0.8833		
GLR <sub>D</sub> =	pie <sup>3</sup> /bl	13.1150	12.9532	12.9587		
μ <b>D</b> =	ср	No Aplica	No Aplica	No Aplica		
P <sub>FN</sub> =	psi	No Aplica	No Aplica	No Aplica		
PD @ GLR<10=	psi	No Aplica	No Aplica	No Aplica		
PD @ GLR>10=	psi	4175.2200	4177.5800	4177.4800		
M=		0.2050	0.2021	0.2022		
K <sub>TD</sub> =		0.2	0.2	0.2		
K <sub>N</sub> =		0.03	0.03	0.03		
H=		1.1949	1.2041	1.2038		
GLR <sub>D</sub> =	pie <sup>3</sup> /bl	13.1150	12.9532	12.9587		
% diferer	ncia=	No Aplica	0.7646	0.4838		
Converge	encia=	No Aplica	No	Si		
Hpromed	lio=	Siguiente Iteración	1.1980	1.1999		
P <sub>N</sub> =	psi	No Aplica	No Aplica	No Aplica		
Ps=	psi	375.3118	381.5798	383.1507		
P <sub>Tnueva</sub> =	psi	No Aplica	No Aplica	No Aplica		
Gs=	psi/pie	No Aplica	No Aplica	0.3973		
A <sub>CM</sub> =	pg²	No Aplica	No Aplica	0.0168		
Qsc=	bls/día	No Aplica	No Aplica	319.6122		
HP=	HP	No Aplica	No Aplica	117.9875		

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Para los análisis subsiguientes, se aplica el mismo procedimiento de cálculo. Los resultados de los cuatro análisis se muestran en la tabla 3.8.

## TABLA 3.8 RESULTADOS FINALES DE LA BOMBA JET SELECCIONADA NATIONAL 9-X PARA EL POZO SACHA-415

Análisis N°	1	2	3	4
Fabricante	National	National	National	National
Bomba	9-X	9-X	9-X	9-X
R	0.483	0.483	0.483	0.483
P⊤, psi	3200	3200	3300	3300
Q <sub>N</sub> , bl/día	1756	1629	1787	1659
HP (90%)	118	109	124	115
Qsc, bl/día	320	652	239	618
Qs, bl/día	300	450	300	450
Ps, psi	383	1355	234	1228
P <sub>D</sub> , psi	4177	4119	4180	4123

ELABORACIÓN: Saca, 2023

En la figura 3.1 se muestra el análisis nodal de la bomba elegida. La figura fue creada a partir de los resultados obtenidos en los análisis de presión de succión (Ps) en las tasas deseadas (Qs) y con una presión superficial de operación seleccionada (PT) de 3300 psi.

El análisis PSW determina que la bomba 9-X del fabricante National es la opción más apropiada para el pozo Sacha-415. Con una tasa óptima de producción de 373 bl/día y una presión de succión de 724 psi, la bomba requiere una potencia de 120 HP con una eficiencia asumida del 90%. La presión superficial de operación es de 3300 psi, y la presión de descarga será de 4152 psi. La figura 3.1 también muestra que la tasa a partir de la cual la bomba comenzará a cavitar es de 410 bl/día, en el punto de encuentro de la recta de cavitación y la curva de IPR, con una presión de cavitación de 3800 psi.



FIGURA 3.1 ANÁLISIS NODAL DEL POZO SACHA-415

# **3.2.APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-14**

Se aplicó el modelo de Petrie, Smart y Wilson para optimizar el bombeo hidráulico tipo jet en el pozo Sacha-14, basándose en los datos recopilados en la tabla 3.9.

Datos	Valor	Unidad	Datos	Valor	Unidad
L=	9007	pie	GOR=	199.8	pie <sup>3</sup> /bl
D=	9869	pie	Fw=	40.00%	%
DITP=	2.992	pg	Petróleo=	29	API
DOTP=	3.5	pg	Venteado=	Si	-
DITR=	6.276	pg	Fluido motriz	Agua	-
PwH=	100	psi	Qs=	225	bl/día
γg=	0.78	-	Fujo=	Tubing	-

## TABLA 3.9 DATOS DEL POZO SACHA-14

Datos	Valor	Unidad	Datos	Valor	Unidad
γw=	1.007	-	Twн=	115	٥F
Go=	0.382	psi/pie	T <sub>WF</sub> =	225	٥F
Gw=	0.436	psi/pie	P <sub>R</sub> =	800	psi
µo=	2.422	ср	Pwf=	500	psi
μw=	0.278	ср	P <sub>B</sub> =	1175	psi

#### **TABLA 3.9 CONTINUACIÓN**

ELABORACIÓN: Saca, 2023

En la tabla 3.10 se muestran los resultados que se obtuvo de las bombas jet candidatas para el pozo Sacha-14. En esta tabla se compara la potencia de trabajo necesaria de cada bomba y se escoge la de menor potencia requerida.

#### TABLA 3.10 RESULTADOS DE BOMBAS JET CANDIDATAS PARA EL POZO SACHA-14

Fabricante	National				Kobe	
Bomba	6-C	9-A	8-A	8-A	7-A	6-B
R	0.2350	0.3800	0.3800	0.4000	0.4000	0.3100
P⊤, psi	5808	3089	3270	3041	3317	4378
Q <sub>N</sub> , bl/día	974	1688	1343	1451	1143	952
HP (90%)	119	110	92	93	80	88
Qsc, bl/día	521	539	423	425	329	378
Qs, bl/día	225	225	225	225	225	225
Ps, psi	500	500	500	500	500	500
P⊳, psi	3743	3812	3786	3793	3766	3740
Fabricante		Guiberson		Claw		
Bomba	C-4	C-5	B-4	7-G	7-H	6-G
R	0.3900	0.3200	0.3000	0.3473	0.2872	0.3023
P⊤, psi	3259	3925	4394	3731	4503	4373
Q <sub>N</sub> , bl/día	1260	1321	1052	1145	1204	1040
HP (90%)	86	109	97	90	114	95
Qsc, bl/día	376	506	431	399	527	427
Qs, bl/día	225	225	225	225	225	225

Fabricante	Guiberson				Claw	
Ps, psi	500	500	500	500	500	500
P <sub>D</sub> , psi	3778	3784	3748	3766	3772	3746

### TABLA 3.10 CONTINUACIÓN

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Una vez que se determina que la Bomba Kobe 7-A es la opción más adecuada para la optimización buscada, se llevan a cabo cuatro nuevos análisis. Estos cálculos se basan en el procedimiento 2 con una presión de trabajo (P<sub>T</sub>) de 3200 psi y 3350 psi. También, se varía la tasa de producción deseada (Q<sub>S</sub>) con el objetivo de crear una curva de Outflow para el análisis nodal del sistema. Los parámetros utilizados en cada análisis se presentan en la tabla 3.11 y los resultados obtenidos para el análisis de la Bomba Kobe 7-A se muestran en la tabla 3.12.

# TABLA 3.11PARÁMETROS DE ANÁLISIS PARA EL POZO SACHA-14

Parámetros	Análisis 1	Análisis 2	Análisis 3	Análisis 4
Tasa de producción deseada (Qs), bl/día	180	280	180	280
Presión de succión a la tasa deseada (Ps), psi	500	500	500	500
Presión de descarga de la bomba (P <sub>T</sub> ), psi	3200	3200	3350	3350

ELABORACIÓN: Saca, 2023

#### TABLA 3.12 RESULTADOS FINALES DE LA BOMBA JET SELECCIONADA KOBE 7-A PARA EL POZO SACHA-14

Análisis N°	1	2	3	4
Fabricante	Kobe	Kobe	Kobe	Kobe
Bomba	7-A	7-A	7-A	7-A
R	0.4	0.4	0.4	0.4
P⊤, psi	3200	3200	3350	3350
Q <sub>N</sub> , bl/día	1147	1091	1174	1118

Análisis N°	1	2	3	4
HP (90%)	77	73	83	79
Qsc, bl/día	257	488	159	441
Qs, bl/día	180	280	180	280
Ps, psi	334	984	155	825
P <sub>D</sub> , psi	3786	3733	3788	3735

#### TABLA 3.12 CONTINUACIÓN

ELABORACIÓN: Saca, 2023

En la figura 3.2 se muestra el análisis nodal de la bomba elegida. La figura fue creada a partir de los resultados obtenidos en los análisis de presión de succión (Ps) en las tasas deseadas (Qs) y con una presión superficial de operación seleccionada (PT) de 3350 psi.



#### FIGURA 3.2 ANÁLISIS NODAL DEL POZO SACHA-14

El análisis PSW determina que la bomba jet más adecuada para el pozo Sacha-14 es la Bomba 7-A del fabricante Kobe. Con una tasa de producción óptima de 225

Elaboración: Saca, 2023

bl/día y una presión de succión de 465 psi, la potencia requerida es de 81 HP y asumiendo una eficiencia del 90%, la presión superficial de operación se encuentra en 3350 psi y la presión de descarga de la bomba jet será de 3366 psi. La figura 3.2 muestra que la tasa de producción en la que la bomba comenzará a cavitar es de 255 bl/día, donde la recta de cavitación se encuentra con la curva de IPR, con una presión de cavitación de 3750 psi.

## 3.3.APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-133

Luego de reunir los datos relevantes en la tabla 3.13, se procede a ejecutar el cálculo del modelo de Petrie, Smart y Wilson con el objetivo de optimizar el sistema de bombeo hidráulico tipo jet en el pozo Sacha-133. Este modelo permite identificar las mejores condiciones para la operación del sistema, garantizando un rendimiento óptimo y eficiente en la extracción de petróleo.

Datos	Valor	Unidad	Datos	Valor	Unidad
L=	9431	pie	GOR=	119.5	pie <sup>3</sup> /bl
D=	9684	pie	Fw=	12.00%	%
DITP=	2.441	pg	Petróleo=	22.3	API
DO <sub>TP</sub> =	2.85	pg	Venteado=	Si	-
DITR=	6.276	pg	Fluido motriz	Agua	-
Рwн=	130	psi	Qs=	250	bl/día
γg=	0.87	-	Fujo=	Tubing	-
γw=	1.026	-	T <sub>WH</sub> =	110	٩
Go=	0.398	psi/pie	Twf=	220	٩
Gw=	0.444	psi/pie	P <sub>R</sub> =	1100	psi
µo=	6.835	ср	PwF=	545	psi
μw=	0.312	ср	P <sub>B</sub> =	879	psi

TABLA 3.13 DATOS DEL POZO SACHA-133

En la tabla 3.14 se presentan los resultados obtenidos de las bombas jet evaluadas para el pozo Sacha-133. Esta tabla permite comparar la potencia de trabajo necesaria de cada bomba y elegir la que requiere la menor cantidad de potencia.

Fabricante	National		Kobe			
Bomba	6-B	7-A	8-A	6-A	7-A	5-B
R	0.2990	0.3800	0.3800	0.4000	0.4000	0.3100
P⊤, psi	5221	4084	3864	4246	3865	5334
Q <sub>N</sub> , bl/día	956	1134	1419	957	1204	796
HP (90%)	105	97	115	85	98	89
Qsc, bl/día	404	358	455	273	354	316
Qs, bl/día	250	250	250	250	250	250
Ps, psi	545	545	545	545	545	545
P <sub>D</sub> , psi	4063	4097	4147	4063	4110	4027
Fabricante	C	Guiberson		Claw		
Bomba	B-3	C-4	BB-2	6-F	7-G	6-G
R	0.4000	0.3900	0.2000	0.3933	0.3473	0.3023
P⊤, psi	4078	3838	8597	4128	4329	5028
Q <sub>ℕ</sub> , bl/día	1045	1331	528	1038	1207	1097
HP (90%)	90	107	95	90	110	116
Qsc, bl/día	307	404	318	307	430	460
Qs, bl/día	250	250	250	250	250	250
Ps, psi	545	545	545	545	545	545
P <sub>D</sub> , psi	4081	4136	3953	4078	4110	4090

TABLA 3.14RESULTADOS DE BOMBAS JET CANDIDATAS PARA EL POZO SACHA-133

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Después de haber seleccionado la Bomba Kobe 6-A como la opción más adecuada para la optimización buscada en la tabla anterior, se llevan a cabo cuatro nuevos análisis. Estos cálculos se basan en el procedimiento 2, con una presión de trabajo (PT) de 3600 psi y 3500 psi. Además, se varía la tasa de producción deseada (Qs) con el fin de crear una curva de Outflow para el análisis nodal del sistema. La tabla 3.15 presenta los parámetros que se emplean en cada análisis del pozo Sacha-133. Por otro lado, la tabla 3.16 muestra los resultados obtenidos para el análisis de la Bomba Kobe 6-A.

## TABLA 3.15 PARÁMETROS DE ANÁLISIS PARA EL POZO SACHA-133

Parámetros	Análisis 1	Análisis 2	Análisis 3	Análisis 4
Tasa de producción deseada (Qs), bl/día	120	280	120	280
Presión de succión a la tasa deseada (Ps), psi	545	545	545	545
Presión de descarga de la bomba (P⊤), psi	3600	3600	3500	3500

ELABORACIÓN: Saca, 2023

### **TABLA 3.16**

# RESULTADOS DE LA BOMBA JET SELECCIONADA KOBE 6-A PARA EL POZO SACHA-133

Análisis N°	1	2	3	4
Fabricante	Kobe	Kobe	Kobe	Kobe
Bomba	6-A	6-A	6-A	6-A
R	0.4	0.4	0.4	0.4
P⊤, psi	3600	3600	3500	3500
Q <sub>N</sub> , bl/día	938	857	924	843
HP (90%)	71	65	68	62
Qsc, bl/día	154	475	204	492
Qs, bl/día	120	280	120	280
Ps, psi	210	1443	332	1540
P <sub>D</sub> , psi	4136	4026	4134	4023

ELABORACIÓN: Saca, 2023

La investigación revela que para mejorar la producción con la bomba Kobe 6-A es necesario la máxima presión de trabajo disponible en superficie. Así pues, se decide realizar un análisis con la bomba Claw 12-K previamente puesta y los resultados obtenidos para el análisis de la Bomba Claw 12-K se muestran en la tabla 3.17.

## Tabla 3. 17 RESULTADOS FINALES DE LA BOMBA JET CLAW 12-K PARA EL POZO SACHA-133

Análisis N°	5	6
Fabricante	Claw	Claw
Bomba	12-K	12-K
R	0.4755	0.4755
P⊤, psi	2930	2930
Q <sub>N</sub> , bl/día	3157	3005
HP (90%)	194	185
Qsc, bl/día	566	1020
Qs, bl/día	120	280
Ps, psi	355	981
P <sub>D</sub> , psi	4455	4463

ELABORACIÓN: Saca, 2023

En la figura 3.3 se muestra el análisis nodal de la bomba elegida. La figura fue creada a partir de los resultados obtenidos en los análisis de presión de succión (Ps) en las tasas deseadas (Qs) y con una presión superficial de operación seleccionada (PT) de 2930 psi.

Después de analizar los resultados obtenidos a partir del modelo PSW, se identifica que la bomba Claw 12-K es la opción ideal para el pozo Sacha-133. Con una tasa de producción óptima de 197 bl/día y una presión de succión de 667 psi, la bomba requiere una potencia de 190 HP, considerando una eficiencia del 90%. Además, la presión superficial de operación será de 2930 psi y la presión de descarga de la bomba jet será de 4460 psi. La gráfica en la figura 3.3 muestra que la tasa de producción, a partir de la cual la bomba comenzará a cavitar, es de 320 bl/día, en el punto de encuentro de la recta de cavitación y la curva de IPR. La presión de cavitación se estima en 3160 psi.


FIGURA 3.3 ANÁLISIS NODAL DEL POZO SACHA-133

## 3.4. APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-192

A partir de los datos recopilados en la tabla 3.18, se aplicó el modelo de Petrie, Smart y Wilson para mejorar la eficiencia de la bomba hidráulica tipo jet en el pozo Sacha-192

Datos	Valor	Unidad	Datos	Valor	Unidad
L=	9364	pie	GOR=	150	pie <sup>3</sup> /bl
D=	9523	pie	Fw=	10.00%	%
DITP=	2.992	pg	Petróleo=	25	API
DOTP=	3.5	pg	Venteado=	Si	-
DITR=	6.276	pg	Fluido motriz	Agua	-

TABLA 3.18 DATOS DEL POZO SACHA-192

vaiOl	Unidad	Datos	Valor	Unidad
100	psi	Qs=	200	bl/día
1.03	-	Fujo=	Tubing	-
1.018	-	T <sub>WH</sub> =	110	٥F
0.391	psi/pie	Twf=	220	٩
0.441	psi/pie	P <sub>R</sub> =	455	psi
4.383	ср	PwF=	305	psi
0.300	ср	P <sub>B</sub> =	742	psi
	100 1.03 1.018 0.391 0.441 4.383 0.300	100 psi   1.03 -   1.018 -   0.391 psi/pie   0.441 psi/pie   4.383 cp   0.300 cp	100 psi Qs=   100 psi Qs=   1.03 - Fujo=   1.018 - TwH=   0.391 psi/pie TwF=   0.441 psi/pie PR=   4.383 cp PwF=   0.300 cp PB=	100psiQs=200100psiQs=2001.03-Fujo=Tubing1.018- $T_{WH}=$ 1100.391psi/pie $T_{WF}=$ 2200.441psi/pie $P_{R}=$ 4554.383cp $P_{WF}=$ 3050.300cp $P_{B}=$ 742

#### **TABLA 3.18 CONTINUACIÓN**

ELABORACIÓN: Saca, 2023

La tabla 3.19 presenta los resultados de las bombas hidráulicas tipo jet consideradas para el pozo Sacha-192. La comparación de la potencia requerida de cada una de ellas permite seleccionar la que requiere menor energía de trabajo.

## TABLA 3.19RESULTADOS DE BOMBAS JET CANDIDATAS PARA EL POZO SACHA-192

Fabricante	National			Kobe		
Bomba	8-X	9-A	8-B	9-A	8-A	6-C
R	0.4830	0.3800	0.2990	0.4000	0.4000	0.2400
P⊤, psi	3537	3736	4977	3482	3710	6641
Q <sub>N</sub> , bl/día	1407	1816	1538	1988	1564	1102
HP (90%)	105	143	161	145	122	154
Qsc, bl/día	201	391	442	396	308	389
Qs, bl/día	200	200	200	200	200	200
Ps, psi	305	305	305	305	305	305
P <sub>D</sub> , psi	4014	4048	4026	4062	4028	3978
Fabricante	(	Guiberson		Claw		
Bomba	C-4	B-4	B-3	8-G	10-l	7-H
R	0.3900	0.3000	0.4000	0.3923	0.3915	0.2872
P⊤, psi	3969	5271	4365	3965	3597	5339
Q <sub>ℕ</sub> , bl/día	1359	1135	1077	1348	1885	1295

Fabricante	Guiberson			Claw		
HP (90%)	113	126	99	112	142	145
Qsc, bl/día	272	312	207	270	388	382
Qs, bl/día	200	200	200	200	200	200
Ps, psi	305	305	305	305	305	305
P <sub>D</sub> , psi	4004	3982	3975	4003	4054	3997

## **TABLA 3.19 CONTINUACIÓN**

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Después de elegir la Bomba Guiberson B-3 como la opción óptima para la optimización deseada en la tabla anterior, se realizan cuatro nuevos análisis. Estos cálculos se basan en el procedimiento 2, con una presión de trabajo de 3200 psi y 3400 psi. Además, se varía la tasa de producción deseada con el objetivo de generar una curva de Outflow para el análisis nodal del sistema. La tabla 3.20 muestra los parámetros utilizados en cada análisis del pozo Sacha-192. Por otro lado, la tabla 3.21 presenta los resultados obtenidos para el análisis de la Bomba Guiberson B-3.

## TABLA 3.20PARÁMETROS DE ANÁLISIS PARA EL POZO SACHA-192

Parámetros	Análisis 1	Análisis 2	Análisis 3	Análisis 4
Tasa de producción deseada (Qs), bl/día	80	220	80	220
Presión de succión a la tasa deseada (Ps), psi	305	305	305	305
Presión de descarga de la bomba (P <sub>T</sub> ), psi	3200	3200	3400	3400

ELABORACIÓN: Saca, 2023

### TABLA 3.21 RESULTADOS DE LA BOMBA JET SELECCIONADA GUIBERSON B-3 PARA EL POZO SACHA-192

Análisis N°	1	2	3	4
Fabricante	Guiberson	Guiberson	Guiberson	Guiberson
Bomba	B-3	B-3	B-3	B-3
R	0.4	0.4	0.4	0.4
P <sub>T</sub> , psi	3200	3200	3400	3400
Q <sub>N</sub> , bl/día	995	892	1002	923
HP (90%)	67	60	72	66
Qsc, bl/día	220	573	259	535
Qs, bl/día	80	220	80	220
Ps, psi	337	1701	439	1508
P <sub>D</sub> , psi	4050	3934	4207	3939

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Se observa que, a pesar de aplicar la máxima presión de trabajo disponible en superficie, la bomba Guiberson B-3 no genera un incremento en la producción. Por lo tanto, se lleva a cabo un análisis con la bomba Claw 12-K, que ya había sido instalada previamente. Los resultados del análisis de la Bomba Claw 12-K se encuentran en la tabla 3.22.

En la figura 3.4 se presenta una representación gráfica de los resultados obtenidos del análisis nodal de la bomba elegida. Esta imagen fue elaborada a partir de los datos calculados en los análisis de presión de succión (Ps) en relación a las tasas deseadas de producción (Qs), considerando una presión de operación en superficie fijada en 2500 psi.

## Tabla 3.22 RESULTADOS FINALES DE LA BOMBA JET CLAW 12-K PARA EL POZO SACHA-192

Análisis N°	5	6
Fabricante	Claw	Claw
Bomba	12-K	12-K
R	0.4755	0.4755
P⊤, psi	2500	2500
Q <sub>ℕ</sub> , bl/día	3063	2876
HP (90%)	161	151
Qsc, bl/día	563	1071
Qs, bl/día	80	220
Ps, psi	381	1120
P <sub>D</sub> , psi	4293	4277

ELABORACIÓN: Saca, 2023



## FIGURA 3.4 ANÁLISIS NODAL DEL POZO SACHA-192

Elaboración: Saca, 2023

Se concluye que, a partir del análisis PSW, la bomba más adecuada para el pozo Sacha-192 es la bomba 12-K de Claw, que puede producir 89 bl/día con una presión de succión de 430 psi. Se requiere una potencia de 160 HP, asumiendo una eficiencia del 90%. La presión de operación en superficie es de 2500 psi y la presión de descarga de la bomba será de 4292 psi. Además, según la figura 3.4, la tasa de producción, a partir de la cual la bomba comenzará a cavitar, es de 405 bl/día, en la intersección de la curva de cavitación y la curva de IPR. La presión de cavitación se estima en 2675 psi.

## 3.5. APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-376

A partir de la información recopilada en la tabla 3.23 se realizó el cálculo del modelo de Petrie, Smart y Wilson para optimización del bombeo hidráulico tipo jet en el pozo Sacha-376.

Datos	Valor	Unidad	Datos	Valor	Unidad
L=	8641	pie	GOR=	500	pie <sup>3</sup> /bl
D=	9520	pie	Fw=	2.00%	%
DI <sub>TP</sub> =	2.992	pg	Petróleo=	25.4	API
DO <sub>TP</sub> =	3.5	pg	Venteado=	Si	-
DITR=	6.336	pg	Fluido motriz	Petróleo	-
Рwн=	50	psi	Qs=	200	bl/día
γ <sub>G</sub> =	0.78	-	Fujo=	Tubing	-
γw=	1.005	-	T <sub>WH</sub> =	110	٥F
Go=	0.391	psi/pie	Twf=	220	٥F
Gw=	0.435	psi/pie	P <sub>R</sub> =	900	psi
µo=	4.126	ср	PwF=	500	psi
µw=	0.283	ср	P <sub>B</sub> =	720	psi

#### TABLA 3.23 DATOS DEL POZO SACHA-376

ELABORACIÓN: Saca, 2023

En la tabla 3.24 se presentan los resultados obtenidos de las diferentes bombas jet que se consideraron para el pozo Sacha-376. La tabla compara la cantidad de energía necesaria para el funcionamiento de cada una de las bombas. En este caso, se eligió la que requiere la menor cantidad de energía.

Fabricante	National				Kobe	
Bomba	8-A	8-B	9-B	8-A	10-B	9-B
R	0.3800	0.2990	0.2990	0.4000	0.3100	0.3100
Pτ, psi	3754	3945	3612	3526	3241	3406
Q <sub>N</sub> , bl/día	1417	1437	1785	1530	2485	1955
HP (90%)	112	119	135	113	169	140
Qsc, bl/día	268	386	492	269	665	516
Qs, bl/día	200	200	200	200	200	200
Ps, psi	500	500	500	500	500	500
PD, psi	2935	2936	2971	2944	3033	2985
Fabricante		Guiberson		Claw		
Bomba	C-4	B-5	B-6	10-J	9-H	8-G
R	0.3900	0.2500	0.2100	0.3327	0.3936	0.3923
P⊤, psi	3975	5018	5609	3306	3433	4012
Q <sub>ℕ</sub> , bl/día	1353	1122	1164	1826	1561	1346
HP (90%)	113	118	137	127	113	113
Qsc, bl/día	238	355	445	437	284	236
Qs, bl/día	200	200	200	200	200	200
Ps, psi	500	500	500	500	500	500

## TABLA 3.24RESULTADOS DE BOMBAS JET CANDIDATAS PARA EL POZO SACHA-376

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Luego de seleccionar la Bomba National 8-A como la mejor opción para la optimización buscada en una tabla previa, se llevaron a cabo cuatro nuevos análisis. Estos cálculos se basaron en el método 2 con una presión de trabajo de 3200 psi y 3500 psi, y variaron la tasa de producción deseada para crear una curva

de Outflow y analizar el sistema nodal del pozo Sacha-376. La tabla 3.25 muestra los parámetros utilizados en cada análisis; mientras que la tabla 3.26 presenta los resultados obtenidos para la Bomba National 8-A.

## **TABLA 3.25** PARÁMETROS DE ANÁLISIS PARA EL POZO SACHA-376

Parámetros	Análisis 1	Análisis 2	Análisis 3	Análisis 4
Tasa de producción deseada (Qs), bl/día	150	250	150	250
Presión de succión a la tasa deseada (Ps), psi	500	500	500	500
Presión de descarga de la bomba (P⊤), psi	3200	3200	3500	3500
ELABORACIÓN: Saca 2023				

ELABORACIÓN: Saca, 2023

### **TABLA 3.26 RESULTADOS DE LA BOMBA JET SELECCIONADA NATIONAL 8-A PARA EL POZO SACHA-376**

Análisis N°	1	2	3	4
Fabricante	National	National	National	National
Bomba	8-A	8-A	8-A	8-A
R	0.38	0.38	0.38	0.38
P⊤, psi	3200	3200	3500	3500
Q <sub>N</sub> , bl/día	1377	1226	1440	1289
HP (90%)	93	82	106	95
Qsc, bl/día	190	617	24	556
Qs, bl/día	150	250	150	250
Ps, psi	319	1616	28	1387
P <sub>D</sub> , psi	2927	2924	2932	2929

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Se observa que la Bomba National 8-A no logró cumplir con los requerimientos de la operadora a pesar de utilizar la presión de trabajo máxima disponible en la superficie. Por tanto, se decidió llevar a cabo un análisis con la Bomba Claw 11-J que había sido previamente instalada. Los resultados obtenidos en este análisis se presentan en la tabla 3.27.

## Tabla 3.27 RESULTADOS FINALES DE LA BOMBA JET CLAW 11-J PARA EL POZO SACHA-376

Análisis N°	5	6
Fabricante	Claw	Claw
Bomba	11-J	11-J
R	0.4544	0.4544
P⊤, psi	2450	2450
Q <sub>N</sub> , bl/día	2401	2157
HP (90%)	124	111
Qsc, bl/día	67	663
Qs, bl/día	150	250
Ps, psi	63	1176
P <sub>D</sub> , psi	3020	3007

ELABORACIÓN: Saca, 2023

En la figura 3.5 se representa gráficamente el resultado de la evaluación nodal de la bomba seleccionada. Esta imagen se generó a partir de los datos obtenidos en los cálculos de la presión de succión (Ps) en relación a las tasas deseadas de producción (Qs), teniendo en cuenta una presión superficial de trabajo fijada en 2450 psi.

Después de analizar los resultados del modelo PSW, se identifica que la bomba Claw 11-J es la opción ideal para el pozo Sacha-376. Con una tasa de producción óptima de 192 bl/día y una presión de succión de 543 psi, la bomba requiere una potencia de 118 HP, considerando una eficiencia del 90%. Además, la presión superficial de operación será de 2450 psi y la presión de descarga de la bomba jet será de 3015 psi. La gráfica en la figura 3.5 muestra que la tasa de producción a partir de la cual la bomba comenzará a cavitar es de 240 bl/día, en el punto de encuentro de la recta de cavitación y la curva de IPR. La presión de cavitación se estima en 2690 psi.



FIGURA 3.5 ANÁLISIS NODAL DEL POZO SACHA-376

## 3.6. APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-411

Se utilizan los datos recopilados en la tabla 3.28 para calcular el modelo de Petrie, Smart y Wilson y optimizar el bombeo hidráulico del tipo jet en el pozo Sacha-411.

Datos	Valor	Unidad	Datos	Valor	Unidad
L=	8500	pie	GOR=	111	pie <sup>3</sup> /bl
D=	8764	pie	Fw=	20.00%	%
DI <sub>TP</sub> =	2.992	pg	Petróleo=	22	API

TABLA 3.28 DATOS DEL POZO SACHA-411

Elaboración: Saca, 2023

Datos	Valor	Unidad	Datos	Valor	Unidad
DOTP=	3.5	pg	Venteado=	Si	-
DI <sub>TR</sub> =	6.276	pg	Fluido motriz	Petróleo	-
P <sub>WH</sub> =	60	psi	Qs=	200	bl/día
γg=	1.09	-	Fujo=	Tubing	-
γw=	1.014	-	T <sub>WH</sub> =	110	٥F
Go=	0.399	psi/pie	T <sub>WF</sub> =	218	٩
Gw=	0.439	psi/pie	P <sub>R</sub> =	680	psi
µo=	7.353	ср	Pwf=	455.3	psi
µw=	0.298	ср	P <sub>B</sub> =	683	psi

### **TABLA 3.28 CONTINUACIÓN**

ELABORACIÓN: Saca, 2023

En la tabla 3.29 se muestran los datos de las bombas jet que fueron evaluadas para su uso en el pozo Sacha-411. La tabla incluye una comparación de la cantidad de energía requerida por cada bomba y permite seleccionar la que tenga un consumo más bajo de energía.

TABLA 3.29		
<b>RESULTADOS DE BOMBAS JET</b>	<b>CANDIDATAS PARA EL</b>	POZO SACHA-411

Fabricante	National				Kobe	
Bomba	4-C	5-B	6-B	7-C	4-B	5-B
R	0.2350	0.2990	0.2990	0.2400	0.3100	0.3100
P⊤, psi	4600	3454	3173	3808	3740	3301
Q <sub>ℕ</sub> , bl/día	571	673	833	1199	559	696
HP (90%)	55	49	56	96	44	48
Qsc, bl/día	320	293	373	690	225	291
Qs, bl/día	200	200	200	200	200	200
Ps, psi	455	455	455	455	455	455
P <sub>D</sub> , psi	2889	2891	2898	2914	2889	2892

Fabricante	Guiberson				Claw	
Bomba	A-2	B-4	B-5	6-H	5-F	6-G
R	0.2900	0.3000	0.2500	0.2500	0.3096	0.3023
P⊤, psi	3777	3023	3691	3696	3175	3008
Q <sub>N</sub> , bl/día	593	965	1017	1007	761	953
HP (90%)	47	61	79	78	51	60
Qsc, bl/día	260	428	557	551	322	424
Qs, bl/día	200	200	200	200	200	200
Ps, psi	455.3	455.3	455.3	455.3	455.3	455.3
P <sub>D</sub> , psi	2889	2905	2902	2901	2894	2904

#### **TABLA 3.29 CONTINUACIÓN**

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Luego de seleccionar la Bomba Kobe 4-B como la mejor opción para optimizar el sistema, se llevan a cabo cuatro nuevos análisis. Estos se basan en el procedimiento 2, con dos diferentes presiones de operación ( $P_T$ ) de 3200 psi y 3500 psi. Además, se ajusta la tasa de producción deseada ( $Q_S$ ) para generar una curva de Outflow para el análisis nodal. La tabla 3.30 incluye los parámetros empleados en cada uno de los análisis del pozo Sacha-411 y la tabla 3.31 muestra los resultados de la Bomba Kobe 4-B.

### TABLA 3.30 PARÁMETROS DE ANÁLISIS PARA EL POZO SACHA-411

Parámetros	Análisis 1	Análisis 2	Análisis 3	Análisis 4
Tasa de producción deseada (Qs), bl/día	150	275	150	275
Presión de succión a la tasa deseada (Ps), psi	455.3	455.3	455.3	455.3
Presión de descarga de la bomba (P⊤), psi	3200	3200	3500	3500
ELABORACIÓN: Saca, 2023				

## TABLA 3.31 RESULTADOS DE LA BOMBA JET SELECCIONADA KOBE 4-B PARA EL POZO SACHA-411

Análisis N°	Análisis N° 1		3	4
Fabricante	Kobe	Kobe	Kobe	Kobe
Bomba	4-B	4-B	4-B	4-B
R	0.31	0.31	0.31	0.31
P⊤, psi	3200	3200	3500	3500
Q <sub>N</sub> , bl/día	538	492	561	515
HP (90%)	36	33	41	38
Qsc, bl/día	216	427	131	393
Qs, bl/día	150	275	150	275
Ps, psi	424	1429	185	1227
P <sub>D</sub> , psi	2852	2901	2853	2901

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Después de determinar que la bomba Kobe 4-B no cumplió con la producción requerida por la empresa operadora, incluso con la presión de trabajo más alta disponible en la superficie, se decidió realizar un análisis con la bomba Claw 11-J que ya había sido instalada previamente. Los hallazgos de este análisis se encuentran en la tabla 3.32.

### Tabla 3.32 RESULTADOS FINALES DE LA BOMBA JET CLAW 11-J PARA EL POZO SACHA-411

Análisis N°	5	6
Fabricante	Claw	Claw
Bomba	11-J	11-J
R	0.4544	0.4544
P⊤, psi	2500	2500
Q <sub>N</sub> , bl/día	2368	2247
HP (90%)	124	118
Qsc, bl/día	309	736

#### TABLA 3.32 CONTINUACIÓN

Análisis N°	5	6
Qs, bl/día	150	275
Ps, psi	168	734
P <sub>D</sub> , psi	3538	3541

ELABORACIÓN: Saca, 2023

La figura 3.6 muestra visualmente los resultados de la evaluación nodal de la bomba elegida. Se creó esta ilustración con base en los datos recogidos al calcular la presión de succión (Ps) en relación a las tasas de producción deseadas (Qs), considerando una presión superficial de trabajo establecida en 2500 psi.



FIGURA 3.6 ANÁLISIS NODAL DEL POZO SACHA-411

Después de estudiar los resultados obtenidos del modelo PSW, se determina que la bomba Claw 11-J es la mejor opción para el pozo Sacha-411. Con una producción óptima de 230 bl/día y una presión de succión de 533 psi, la bomba

Elaboración: Saca, 2023

requiere una energía de 120 HP, con una eficiencia del 90%. La presión de trabajo en la superficie será de 2500 psi y la presión de descarga de la bomba jet será de 3540 psi. La figura 3.6 ilustra que el punto en el que la bomba comenzará a cavitar es a una tasa de producción de 444 bl/día, donde la curva de cavitación y la curva de IPR se cruzan. La presión de cavitación se estima en 2810 psi.

## 3.7.APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-414

A partir de los datos registrados en la tabla 3.33, se aplicó un análisis con el modelo de Petrie, Smart y Wilson con el objetivo de optimizar el bombeo hidráulico tipo jet en el pozo Sacha-414.

Datos	Valor	Unidad	Datos	Valor	Unidad
L=	9417	pie	GOR=	592.75	pie <sup>3</sup> /bl
D=	10103	pie	Fw=	10.00%	%
DI <sub>TP</sub> =	2.992	pg	Petróleo=	27	API
DOTP=	3.5	pg	Venteado=	Si	-
DITR=	6.276	pg	Fluido motriz	Petróleo	-
PwH=	30	psi	Qs=	200	bl/día
γg=	1.03	-	Fujo=	Tubing	-
γw=	1.022	-	Twн=	110	٥F
Go=	0.387	psi/pie	Twf=	222	٥F
Gw=	0.442	psi/pie	P <sub>R</sub> =	850	psi
µo=	3.224	ср	PwF=	382	psi
µw=	0.303	ср	P <sub>B</sub> =	1194.7	psi

## TABLA 3.33 DATOS DEL POZO SACHA-414

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Los resultados de las bombas jet en consideración para el pozo Sacha-414 se encuentran en la tabla 3.34. Aquí se comparan las cantidades de energía necesarias para cada bomba y se selecciona la que requiere menos potencia para funcionar.

TABLA 3.34
RESULTADOS DE BOMBAS JET CANDIDATAS PARA EL POZO SACHA-414

Fabricante		National		Kobe		
Bomba	8-A	8-B	9-B	7-B	8-B	10-C
R	0.3800	0.2990	0.2990	0.3100	0.3100	0.2400
P⊤, psi	4373	3990	3489	4569	3724	3887
Q <sub>N</sub> , bl/día	1528	1489	1830	1312	1606	2699
HP (90%)	140	125	134	126	126	220
Qsc, bl/día	209	301	383	241	311	738
Qs, bl/día	200	200	200	200	200	200
Ps, psi	382	382	382	382	382	382
PD, psi	2624	2618	2686	2587	2637	2805
Fabricante		Guiberson	l	Claw		
Bomba	C-7	C-6	B-6	8-H	9-I	9-J
R	0.2300	0.2700	0.2100	0.3245	0.3311	0.2814
P⊤, psi	4563	4201	5364	4234	3649	3767
Q <sub>ℕ</sub> , bl/día	1453	1419	1179	1411	1642	1656
HP (90%)	139	125	133	125	126	131
Qsc, bl/día	396	320	347	247	290	367
Qs, bl/día	200	200	200	200	200	200
Ps, psi	382	382	382	382	382	382

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Después de elegir la bomba National 8-B como la opción más adecuada para optimizar el sistema, se realizan cuatro nuevos estudios. Estos estudios se basan en el procedimiento 2, con dos presiones de operación diferentes de 3200 psi y 3400 psi. Además, se ajusta la tasa de producción deseada para crear una curva de Outflow para el análisis nodal. La tabla 3.35 incluye los detalles de los

parámetros que se usan en cada uno de los análisis para el pozo Sacha-411 y la tabla 3.36 muestra los resultados de la bomba National 8-B.

## TABLA 3.35 PARÁMETROS DE ANÁLISIS PARA EL POZO SACHA-414

Parámetros	Análisis 1	Análisis 2	Análisis 3	Análisis 4
Tasa de producción deseada (Qs), bl/día	150	250	150	250
Presión de succión a la tasa deseada (Ps), psi	382	382	382	382
Presión de descarga de la bomba (P⊤), psi	3200	3200	3400	3400

ELABORACIÓN: Saca, 2023

#### **TABLA 3.36**

## RESULTADOS FINALES DE LA BOMBA JET SELECCIONADA NATIONAL 8-B PARA EL POZO SACHA-414

Análisis N°	1	2	3	4
Fabricante	National	National	National	National
Bomba	8-B	8-B	8-B	8-B
R	0.299	0.299	0.299	0.299
P⊤, psi	3200	3200	3400	3400
Q <sub>N</sub> , bl/día	1412	1295	1447	1332
HP (90%)	95	87	103	95
Qsc, bl/día	269	767	179	718
Qs, bl/día	150	250	150	250
Ps, psi	331	1363	198	1240
P <sub>D</sub> , psi	2583	2596	2589	2592

ELABORACIÓN: Saca, 2023

En la figura 3.7 se presenta un análisis nodal de la bomba elegida. Esta representación se basa en los resultados de las evaluaciones de presión de succión ( $P_S$ ) en las tasas deseadas ( $Q_S$ ), bajo una presión superficial de operación seleccionada ( $P_T$ ) de 3400 psi.



FIGURA 3.7 ANÁLISIS NODAL DEL POZO SACHA-414

Del análisis de PSW se determina que la bomba jet más adecuada para el pozo Sacha-414 es la bomba 8-B del fabricante National, la cual, tiene una tasa de producción óptima de 188 bl/día con una presión de succión de 598 psi. La potencia requerida es de 100 HP, asumiendo una eficiencia de 90%, la presión superficial de operación es de 3400 psi y la presión de descarga de la bomba jet será de 2589 psi. También, en la figura 3.7 se observa que la tasa de producción a partir la cual la bomba comenzará a cavitar es de 286 bl/día, en el empalme de la recta de cavitación y la curva de IPR, con una presión de cavitación de 4350 psi.

Elaboración: Saca, 2023

## 3.8. APLICACIÓN DEL MODELO EN SACHA-458

Utilizando la información recopilada en la tabla 3.37, se realizó el cálculo del modelo de Petrie, Smart y Wilson para optimización del bombeo hidráulico tipo jet en el pozo Sacha-458.

Datos	Valor	Unidad	Datos	Valor	Unidad
L=	10179	pie	GOR=	357.32	pie <sup>3</sup> /bl
D=	10394	pie	Fw=	39.00%	%
DITP=	2.441	pg	Petróleo=	29.7	API
DO <sub>TP</sub> =	2.875	pg	Venteado=	Si	-
DI <sub>TR</sub> =	6.276	pg	Fluido motriz	Petróleo	-
Рwн=	50	psi	Qs=	229	bl/día
γg=	1.03	-	Fujo=	Tubing	-
γw=	1.022	-	T <sub>WH</sub> =	110	٥F
Go=	0.380	psi/pie	Twf=	222	٥F
Gw=	0.442	psi/pie	P <sub>R</sub> =	1100	psi
µo=	2.274	ср	PwF=	829.68	psi
μw=	0.303	ср	P <sub>B</sub> =	784	psi

## TABLA 3.37 DATOS DEL POZO SACHA-458

ELABORACIÓN: Saca, 2023

En la tabla 3.38 se muestran los resultados que se obtuvo de las bombas jet candidatas para el pozo Sacha-456. En esta tabla se compara la potencia de trabajo necesaria de cada bomba y se escoge la de menor potencia requerida.

#### **TABLA 3.38**

**RESULTADOS DE BOMBAS JET CANDIDATAS PARA EL POZO SACHA-458** 

Fabricante		National		Kobe			
Bomba	6-B	9-B	8-C	5-B	7-B	9-C	
R	0.2990	0.2990	0.2350	0.3100	0.3100	0.2400	
P⊤, psi	3464	3013	4042	3703	3042	4127	
Q <sub>ℕ</sub> , bl/día	879	1739	1480	741	1163	2104	
HP (90%)	64	110	126	58	74	182	
Qsc, bl/día	448	927	1012	350	582	1382	
Qs, bl/día	229	229	229	229	229	229	
Ps, psi	830	830	830	830	830	830	
P <sub>D</sub> , psi	3266	3374	3327	3247	3300	3452	
Fabricante		Guiberson			Claw		
Bomba	B-4	C-5	C-6	5-F	7-H	7-I	
R	0.3000	0.3200	0.2700	0.3096	0.2872	0.2416	
P⊤, psi	3268	2900	3493	3524	3300	3991	
Q <sub>ℕ</sub> , bl/día	1015	1273	1335	807	1156	1217	
HP (90%)	70	78	98	60	80	102	
Qsc, bl/día	514	603	775	387	629	796	
Qs, bl/día	229	229	229	229	229	229	
Ps, psi	830	830	830	830	830	830	
P <sub>D</sub> , psi	3281	3323	3334	3261	3299	3308	

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Después de elegir la bomba Kobe 5-B como la opción más adecuada para optimizar el sistema, se llevaron a cabo cuatro nuevos estudios. Estos análisis se basan en el procedimiento 2, usando dos presiones de operación diferentes de 3200 psi y 3400 psi. Además, se ajusta la tasa de producción deseada para crear un gráfico de Outflow para el análisis del funcionamiento. La tabla 3.39 contiene los detalles de los parámetros empleados en cada uno de los análisis para el pozo Sacha-458 y la tabla 3.40 presenta los resultados de la bomba Kobe 5-B.

## TABLA 3.39PARÁMETROS DE ANÁLISIS PARA EL POZO SACHA-458

Parámetros	Análisis 1	Análisis 2	Análisis 3	Análisis 4
Tasa de producción deseada (Qs), bl/día	150	400	150	400
Presión de succión a la tasa deseada (Ps), psi	830	830	830	830
Presión de descarga de la bomba (P⊤), psi	3200	3200	3400	3400

ELABORACIÓN: Saca, 2023

## TABLA 3.40 RESULTADOS FINALES DE LA BOMBA JET SELECCIONADA KOBE 5-B PARA EL POZO SACHA-458

Análisis N°	1	2	3	4
Fabricante	Kobe	Kobe	Kobe	Kobe
Bomba	5-B	5-B	5-B	5-B
R	0.31	0.31	0.31	0.31
P⊤, psi	3200	3200	3400	3400
Q <sub>N</sub> , bl/día	727	614	747	634
HP (90%)	49	41	53	45
Qsc, bl/día	278	666	226	648
Qs, bl/día	150	400	150	400
Ps, psi	585	2446	425	2332
P <sub>D</sub> , psi	3206	3325	3207	3326

ELABORACIÓN: Saca, 2023

En la figura 3.8 se presenta un análisis nodal de la bomba elegida. Esta representación se basa en los resultados de las evaluaciones de presión de succión (Ps) en las tasas deseadas (Qs), bajo una presión superficial de operación seleccionada (Pt) de 3400 psi.



FIGURA 3.8 ANÁLISIS NODAL DEL POZO SACHA-458

Después de evaluar el análisis PSW, se descubrió que la bomba Kobe 5-B es la mejor opción para el pozo Sacha-458. Con una tasa de producción óptima de 220 bl/día y una presión de succión de 980 psi, esta bomba requiere 51 HP para funcionar con una eficiencia del 90%. La presión de operación será de 3400 psi y la presión de descarga será de 3241 psi. La figura 3.8 muestra que la tasa de producción, a partir de la cual la bomba comenzará a cavitar, es de 327 bl/día, en el punto de encuentro entre la recta de cavitación y la curva de IPR con una presión de cavitación de 4700 psi.

Elaboración: Saca, 2023

## CAPÍTULO 4 DISCUSIÓN DE RESULTADOS

Luego de realizar el análisis nodal en cada uno de los pozos que emplean el sistema de bombeo hidráulico tipo jet, se encontró que los pozos Sacha-14, Sacha-133, Sacha-376, Sacha-411, Sacha-414, Sacha-415 y Sacha-458 mostraron un aumento en su producción. Sin embargo, se detectaron inconsistencias en el pozo Sacha-192, las cuales necesitan un estudio exhaustivo que no se incluye en este trabajo de titulación ya que este pozo no produce adecuadamente. Por lo tanto, se excluyó del análisis técnico-económico.

## 4.1 ANÁLISIS TÉCNICO DE LA APLICACIÓN DEL MÉTODO DESARROLLADO POR PETRIE, SMART Y WILSON

La tabla 4.1 muestra información sobre la producción actual de fluido, producción de petróleo y fluido motriz de cada pozo. Además, se compara con los resultados esperados después de aplicar la optimización propuesta por el método de Petrie, Smart y Wilson.

### TABLA 4.1 RESUMEN DE LA SITUACIÓN ACTUAL Y REDISEÑO DE LOS POZOS OPTIMIZADOS CON EL MÉTODO DE PETRIE, SMART Y WILSON

Doro	Produc	ción, bl/día	Petróleo Producido, bl/día			Fluido Motriz, bl/día				
P020	Actual	Rediseño	Actual	Rediseño	ΔQ	%	Actual	Rediseño	ΔQ	%
Sacha-14	95	225	57	135	78	138	3245	1148	-2097	-65
Sacha-133	177	197	156	173	18	11	3008	3080	72	2
Sacha-376	180	192	176	188	12	7	2340	2301	-39	-2
Sacha-411	172	230	138	184	46	34	2544	2290	-254	-10
Sacha-414	132	188	119	169	51	43	2280	1404	-876	-38

Total	1271	1625	1021	1282	261	26	18836	12665	-6171	-33
Sacha-458	192	220	117	134	17	15	2223	716	-1507	-68
Sacha-415	324	373	259	298	39	15	3196	1726	-1470	-46

#### TABLA 4.1 CONTINUACIÓN

ELABORACION: Saca, 2023

Actualmente, la producción diaria de los pozos en estudio es de 1271 bl/día utilizando el sistema de bombeo hidráulico tipo jet. En cuanto a la cantidad de petróleo producido por los pozos analizados, esta es de 1021 bl/día utilizando 18836 barriles de líquido motriz al día. La optimización propuesta busca aumentar la producción a 1625 bl/día, con una tasa de petróleo de 1282 bl/día y una cantidad de líquido motriz de 12665 bl/día. Esto representa 261 bl/día de petróleo adicional, lo que equivale a un incremento del 26% de barriles y una reducción de líquido motriz, específicamente 6171 bl/día.

La mejora en el rendimiento de los pozos examinados se logra gracias a diferentes enfoques en función de las necesidades de cada uno. En el caso del pozo Sacha-133, se incrementó la tasa de flujo de líquido motriz, mientras que en los pozos Sacha-14, Sacha-376, Sacha-411, Sacha-414, Sacha-415 y Sacha-458 se redujo la cantidad de líquido motriz utilizado. Para optimizar la producción en los pozos Sacha-133, Sacha-376 y Sacha-411, se mantuvieron las bombas existentes y se disminuyó la presión de trabajo.

La figura 4.1 ilustra una comparación entre la producción de fluido actual y la cantidad que se lograría al aplicar la estrategia de optimización propuesta. La figura 4.2 muestra el aumento en la producción de petróleo en los pozos analizados, lo que se traduce en un beneficio económico para este campo petrolero. Además, se destaca que el pozo Sacha-14 es el que registra el mayor incremento en la producción de petróleo en comparación con los otros pozos analizados. El Sacha-14 paso de 57 barriles de petróleo por día a 225 barriles de

petróleo por día con la optimización realizada se obtiene un 295% de aumento en la producción.



# FIGURA 4.1 ANÁLISIS DE LA SITUACIÓN ACTUAL Y REDISEÑO DE LA TASA DE FLUIDO PRODUCIDO POR CADA POZO

# FIGURA 4.2 ANÁLISIS DE LA SITUACIÓN ACTUAL Y REDISEÑO DE LA TASA DE PETRÓLEO PRODUCIDO POR CADA POZO



Elaboración: Saca, 2023

Elaboración: Saca, 2023

La figura 4.3 ilustra la cantidad de fluido motriz necesaria para alcanzar la tasa de producción deseada para cada pozo a través de la estrategia de optimización propuesta. Además, se puede observar que este análisis implica una disminución en la cantidad de fluido motriz requerido en todos los pozos analizados, a excepción del pozo Sacha 133 que se observa un aumento de 3008 bl/día a 3080 bl/día lo que nos da un incremento de 72 bl/día de fluido motriz.

## FIGURA 4.3 ANÁLISIS DE LA SITUACIÓN ACTUAL Y REDISEÑO DE LA TASA DE FLUIDO MOTRIZ POR CADA POZO



Elaboración: Saca, 2023

La figura 4.4 representa de manera gráfica la cantidad total de petróleo que se producirá en los pozos analizados mediante el modelo propuesto, evidenciando un incremento del 26% en comparación a la producción actual. Por otro lado, en la figura 4.5 se observa la cantidad total de fluido motriz que se inyecta en la actualidad y la cantidad propuesta en la optimización, presentando una disminución del 33%.





Elaboración: Saca, 2023

# FIGURA 4.5 ANÁLISIS DE LA SITUACIÓN ACTUAL Y REDISEÑO DE LA TASA DE FLUIDO MOTRIZ TOTAL



Elaboración: Saca, 2023

## Tabla 4.2 INCREMENTO DE LOS INGRESOS CON LA PRODUCCIÓN ÓPTIMA CALCULADA

Pozo	Petróleo Producido, bl/día	I	Ingreso Incrementa	al
	ΔQ	Diario [USD]	Mensual [USD]	Anual [USD]
Sacha-14	78	6996.89	209906.64	2518879.68
Sacha-133	18	1572.74	47182.08	566184.96
Sacha-376	12	1050.87	31526.21	378314.50
Sacha-411	46	4139.16	124174.66	1490095.87
Sacha-414	51	4519.83	135594.86	1627138.37
Sacha-415	39	3502.91	105087.36	1261048.32
Sacha-458	17	1526.27	45788.06	549456.77
Total	261	23308.66	699259.87	8391118.46

ELABORACIÓN: Saca, 2023

El incremento en la producción de los pozos del campo Sacha de la tabla 4.2 proporcionaría un aumento en los ingresos económicos de la empresa operadora. Según el precio promedio de comercialización del barril de crudo ecuatoriano en 2022, de 86.00 USD/barril, valor tomado del informe de Cifras mensuales del sector Petrolero Ecuatoriano del Banco Central del Ecuador, se estima que la optimización generaría el valor indicado en la tabla 4.2.

## 4.2 COMPARACIÓN DE RESULTADOS AL AÑO 2018

En la tabla 4.3 y tabla 4.4 los resultados obtenidos a partir del modelo formulado por Petrie, Smart y Wilson para el Campo Sacha en el año 2022; y los resultados obtenidos de los modelos de Eddie Smart y Hal Petrie en 2018, según lo descrito por García (2018).

## Tabla 4.3 RESUMEN DE RESULTADOS Y PARÁMETROS DE OPERACIÓN DEL CAMPO SACHA DEL 2022

Pozo	Sacha -14	Sacha- 133	Sacha- 376	Sacha- 411	Sacha- 414	Sacha- 415	Sacha- 458
Fabricante	Kobe	Claw	Claw	Claw	National	National	Kobe
Bomba	7-A	12-K	11-J	11-J	8-B	9-X	5-B
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0111	0.0311	0.0239	0.0239	0.0131	0.0167	0.0067
A <sub>T</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0278	0.0655	0.0526	0.0526	0.0441	0.0346	0.0215
R	0.400	0.476	0.454	0.454	0.299	0.483	0.310
P⊤, psi	3350	2930	2450	2500	3400	3300	3400
Q <sub>N</sub> , bl/día	1148	3080	2301	2290	1404	1726	716
Q <sub>s</sub> , bl/día	225	197	192	230	188	373	220
Q <sub>sc</sub> , bl/día	314	819	380	614	423	460	385
P <sub>sc</sub> , psi	3750	3160	2690	2810	4350	3800	4700
HP @90%, HP	81	190	118	120	100	120	51

ELABORACIÓN: Saca, 2023

## Tabla 4.4

## RESUMEN DE RESULTADOS Y PARÁMETROS DE OPERACIÓN DEL CAMPO SACHA DEL 2018

Pozo	Sacha- 228	Sacha- 246	Sacha-119	Sacha-9	Sacha- 130	Sacha- 134	Sacha- 56
Fabricante	ОНІ	Guiberson	Fluid Packed Pump	Claw	Claw	Claw	Claw
Bomba	10-A	C-3	4-A	10-J	12-K	10-I	10-I
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0238	0.0123	0.0072	0.0175	0.0311	0.0175	0.0175
A⊤, pg²	0.0464	0.0241	0.0141	0.0526	0.0655	0.0464	0.0447
R	0.5120	0.5100	0.5120	0.4000	0.5170	0.5170	0.5170
P⊤, psi	3100	3100	3100	3700	3700	3910	3000
Q <sub>N</sub> , bl/día	2292	1025	715	1940	3306	1930	1777
Q <sub>s</sub> , bl/día	590	265	220	508	881	554	411
HP @ <sub>90%</sub> , HP	134	60	42	136	231	143	101

FUENTE: García, 2018

ELABORACIÓN: Saca, 2023

Debido a la depleción del campo Sacha en términos de presión y otros parámetros, las condiciones para las que se diseñaron las bombas en 2018 ya no son adecuadas, lo que tiene un gran impacto en la vida útil de las unidades y las operaciones de producción. Con el fin de maximizar la producción de los pozos, se llevó a cabo un nuevo diseño de bombas que tenga en cuenta las condiciones actuales del campo. En la figura 4.6 se muestra una comparación entre la producción obtenida mediante los modelos antiguos y los nuevos. Se puede observar claramente que la depleción de presión en los campos del campo Sacha ha tenido un gran impacto en la producción.



FIGURA 4.6 COMPARACIÓN DE REDISEÑOS DEL 2018 Y 2022

En la data observada de los años 2018 y 2022, se puede notar que los valores de los parámetros PVT varían significativamente, incluso dentro de las mismas arenas. En particular, se observaron valores muy bajos de GOR en el año 2018, lo que influyó significativamente en el incremento de la producción obtenido mediante la optimización.

Es importante mencionar que un GOR alto puede tener efectos negativos en el IPR, ya que la presencia de gas en el pozo puede reducir la presión de fondo; y,

Elaboración: Saca, 2023

como consecuencia disminuir la tasa de producción de petróleo. Esto se debe a que el gas actúa como un freno hidrostático que reduce la capacidad del pozo para producir petróleo. Además, la viscosidad y densidad del gas pueden ser menores que las del petróleo provocando que disminuya la fuerza de empuje que lo impulsa hacia la superficie.

## CAPÍTULO 5 CONCLUSIONES Y RECOMENDACIONES

## **5.1.CONCLUSIONES**

- En general, el análisis nodal en los pozos que emplean el sistema de bombeo hidráulico tipo jet ha demostrado que la optimización de los pozos puede tener un impacto significativo en la producción aumentando en 26% la tasa de petróleo por día. Se ha identificado que la mayoría de los pozos analizados, a excepción de Sacha-192, muestran un aumento en la producción.
- La propuesta de optimización tiene un impacto significativo en la tasa de producción neta de petróleo de 1021 bl/día a 1282 dl/día. Además, el análisis nodal de los pozos Sacha-133, Sacha-376 y Sacha-411 sugiere que se podría incrementar la producción si se disminuyen sus presiones de operación en superficie a 2930 psi, 2450 psi y 2500 psi, respectivamente.
- La optimización de los pozos Sacha-14, Sacha-133, Sacha-376, Sacha-411, Sacha-414, Sacha-415 y Sacha-458 proporcionaría un aumento en los ingresos económicos anuales del país de aproximadamente 8 391 118 USD.
- La aplicación del método PSW se considera una alternativa viable para determinar la tasa óptima de producción en pozos con bombeo hidráulico tipo jet.
- Se observó que la utilización de la técnica de bombeo hidráulico tipo jet puede generar altas tasas de producción, pero su eficiencia disminuye a medida que la depletación de los pozos incrementa.
- Se demostró que la optimización de los pozos a través de la reducción de la presión de operación en superficie es una estrategia efectiva para mejorar la producción en los pozos de Sacha con las bombas Claw instaladas. Manejando una presión de trabajo entre 2450 y 2930 psi.

- Los resultados obtenidos son relevantes para la industria petrolera del país, ya que demuestran que la optimización de los pozos existentes puede tener un impacto significativo en la producción y en los ingresos económicos.
- La metodología de análisis nodal utilizada en este estudio puede ser aplicada en otros campos petroleros para evaluar el desempeño de los pozos y diseñar estrategias de optimización.

## **5.2. RECOMENDACIONES**

- Se sugiere que se realice un estudio exhaustivo en el pozo Sacha-192 para determinar la causa de las inconsistencias del porque la optimización tiene como resultado una producción menor a la producción actual con la bomba jet ya instalada y tomar las medidas necesarias para resolver el problema. Además, se recomienda que se realicen análisis nodales periódicos en los pozos para identificar cualquier problema de producción y tomar medidas oportunas para maximizar la producción y los ingresos económicos.
- Es fundamental verificar los datos de PVT y la correcta toma de información operativa para garantizar una optimización eficiente y efectiva de los pozos mediante el bombeo hidráulico tipo jet.
- Al momento de seleccionar la dimensión de la bomba jet, es recomendable considerar la relación gas-líquido del pozo, ya que valores altos pueden generar cavitación y afectar el desempeño de la bomba.
- Es importante tener en cuenta las presiones máximas de trabajo en las instalaciones en superficie al implementar el bombeo hidráulico tipo jet en los pozos. En los casos de tener una MTU las presiones máximas de trabajo están entre 3500 y 3600 psi.
- Se recomienda utilizar software especializado para el cálculo de la presión de descarga de la bomba jet, ya que estos programas ofrecen valores más precisos que los obtenidos mediante el uso de gráficas.
- Se recomienda continuar investigando y aplicando nuevas técnicas de producción para mejorar la eficiencia en la explotación de los recursos

petroleros en el campo Sacha y maximizar los beneficios económicos del país.

## **REFERENCIAS BIBLIOGRÁFICAS**

- Amaya, A., & Chanatásig, D. (2009). Programa de diseño unificado de Bombeo Hidráulico para la selección de Bombas Jet y Pistón usadas en las operaciones de Petroproducción. Proyecto Previo a la obtención del título de Ingenieros en Petróleos. Escuela Politécnica Nacional, Quito. doi:http://bibdigital.epn.edu.ec/handle/15000/1829
- Baby, P., Rivadeneira, M., & Barragán, R. (2004). *La Cuenca Oriente: Geología y Petróleo*. Quito: Instituto Francés de Estudios Andinos.
- Barton, F., & Coberly, C. (1960). Friction Losses in Vertical Tubing as Related to Hydraulic Pumps. Journal of Petroleum Technology.
- Becerra, F. (2017). Aplicación de los métodos de Smart y Petrie, para optimizar la producción de pozos con Bombeo Hidráulico del Campo Lago Agrio. *Trabajo Previo a la Obtención del Título de Ingeniero en Petróleos.* Escuela Politécnica Nacional, Quito.
- Beggs, H., & Brown, K. (1977). *The Technology of Artificial Lift Method*. Tulsa: PenWell Publishing Company.
- Beltrán, V., & Perlaza, G. (2004). Levantamiento Hidráulico con Bomba Jet para evaluar y producir pozos en el Oriente Ecuatoriano. Previo a la Obtención del Título de Ingeniero en Petróleos. Escuela Superior Politécnica del Litoral, Guayaquil. doi:http://www.dspace.espol.edu.ec/xmlui/handle/123456789/32289
- Coello, A. (2017). Manual de Operaciones para Levantamiento Artificial por Bombeo Hidráulico Tipo Jet con Unidad Móvil de Evaluación. *Trabajo de Titulación Tipo Proyectos Técnicos Previo a la obtención del Título de Ingeniero Industrial.* Escuela Superior Politécnica de Chimborazo, Riobamba.
- Collaguazo, C., & Romero, M. (2011). Estudio del Sistema de Bombeo Hidráulico en el Campo Lago Agrio para Incrementar su Producción. *Proyecto Previo a la Obtención del Título de Ingenieros en Petróleos.* Escuela Politécnica Nacional, Quito.
- García, C. (2018). Estudio para la Optimización del Bombeo Hidráulico Tipo Jet Utilizando los Métodos de Eddie E. Smart y Hal Petrie en el Campo Sacha-Bloque 60. *Trabajo de Titulación Previo a la Obtención del Título de Ingeniería en Petróleos.* Escuela Politécnica Nacional, Quito.
- Gonzalez, D. (2007). Ubicación de Pozos de Relleno en el Campo Sacha. *Proyecto Previo a la Obtención del Título de Ingeniero en Petróleos.* Escuela Politécnica Nacional, Quito.
- Gosline, J., & O'Brien, M. (1934). Water Jet Pump. University of California Press, 167-170.
- Guerrón, J., & Robalino, D. (2013). Estudio de los resultados del cambio de sistema de levantamiento hidráulico a electrosumergible en el campo Sacha y definición de criterios para selección de pozos Enero 2013. *Trabajo de Grado presentado como requisito parcial para obtener el Título de Ingeniero en Petróleos Grado Académico de Tercer Nivel.* Universidad Central del Ecuador, Quito.

doi:http://www.dspace.uce.edu.ec/handle/25000/775

- Manoto, M. (2019). Estudio del Sistema Tipo Jet Instalado en el Campo Lago Agrio, Utilizando el Modelo Propuesto por la Universidad de Tulsa para Incrementar la Producción. *Proyecto Previo a la Obtención del Título de Ingeniero en Petróleos*. Escuela Politécnica Nacional, Quito.
- Melo, V. (2019). Manual de Levantamiento Artificial. Quito.

- MERNNR. (21 de Octubre de 2021). Ministerio de Energía y Recursos Naturales No Renovables. Obtenido de Ministerio de Energía y Recursos Naturales No Renovables: https://www.recursosyenergia.gob.ec/inicia-campana-de-perforacion-en-sacha-paraincrementar-3-mil-barriles-de-petroleo-hasta-diciembre-2021/#
- Petrie, H. (1987). Hydraulic Pumping. En H. Bradley, *Petroleum Engineering Handbook* (págs. 6-34, 6-35). United States of America: Society of Petroleum Engineers.
- Petrie, H., Wilson, P., & Smart, E. (1983). Part 2 Hand-held computer programs for installation design. *World Oil*.
- Sandoval, E. (2016). Estudio del Sistema de Bombeo Hidráulico Tipo Jet en el Campo Lago Agrio de la Amazonía Ecuatoriana para incrementar su producción de crudo. *Trabajo previo a la obtención del Título de Ingeniero de Petróleos.* Universidad Tecnológica Equinoccial, Quito.
- Sertecpet S.A. (2010). Manual para Operaciones de Campo. Quito: Sertecpet.
- Yunapanta, J. (2011). Modelación y simulación de un sistema centralizado de Bombeo Hidráulico tipo jet de un campo petrolero. *Tesis previa a la obtención del grado de Magíster (M.Sc.)* en Sistemas de Transporte de petróleo y derivados. Escuela Politécnica Nacional, Quito. doi:https://bibdigital.epn.edu.ec/bitstream/15000/7694/1/CD-3491.pdf
ANEXOS

ANEXO No 1 TABLAS DE LAS BOMBAS CANDIDATAS PARA LA OPTIMIZACIÓN

Fabricante	National				Kobe	
Bomba	6-C	9-A	8-A	8-A	7-A	6-B
R	0.2350	0.3800	0.3800	0.4000	0.4000	0.3100
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0081	0.0167	0.0131	0.0144	0.0111	0.0086
As, pg <sup>2</sup>	0.0265	0.0274	0.0215	0.0216	0.0167	0.0192
A <sub>T</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0346	0.0441	0.0346	0.0360	0.0278	0.0278
Fabricante	Guiberson			Claw		
Bomba	C-4	C-5	B-4	7-G	7-H	6-G
R	0.3900	0.3200	0.3000	0.3473	0.2872	0.3023
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0123	0.0123	0.0095	0.0108	0.0108	0.0094
As, pg <sup>2</sup>	0.0191	0.0257	0.0219	0.0203	0.0268	0.0217
<b>А</b> т, <b>pg</b> <sup>2</sup>	0.0314	0.0380	0.0314	0.0311	0.0376	0.0311

## BOMBAS CANDIDATAS PARA LA OPTIMIZACIÓN DEL POZO SACHA-14

ELABORACIÓN: Saca, 2023

### TABLA A-2

### BOMBAS CANDIDATAS PARA LA OPTIMIZACIÓN DEL POZO SACHA-133

Fabricante	National				Kobe	
Bomba	6-B	7-A	8-A	6-A	7-A	5-B
R	0.2990	0.3800	0.3800	0.4000	0.4000	0.3100
A <sub>N</sub> , pg²	0.0081	0.0103	0.0131	0.0086	0.0111	0.0067
As, pg <sup>2</sup>	0.0191	0.0169	0.0215	0.0129	0.0167	0.0149
A <sub>T</sub> , pg²	0.0272	0.0272	0.0346	0.0215	0.0278	0.0216
Fabricante	Guiberson			Claw		
Bomba	B-3	C-4	BB-2	6-F	7-G	6-G
R	0.4000	0.3900	0.2000	0.3933	0.3473	0.3023
A <sub>N</sub> , pg²	0.0095	0.0123	0.0038	0.0094	0.0108	0.0094
As, pg <sup>2</sup>	0.0145	0.0191	0.0150	0.0145	0.0203	0.0217
Ατ, pg²	0.0240	0.0314	0.0188	0.0239	0.0311	0.0311

Fabricante	National				Kobe	
Bomba	8-X	9-A	8-B	9-A	8-A	6-C
R	0.4830	0.3800	0.2990	0.4000	0.4000	0.2400
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0131	0.0167	0.0131	0.0186	0.0144	0.0086
As, pg <sup>2</sup>	0.0141	0.0274	0.0310	0.0278	0.0216	0.0273
A <sub>T</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0272	0.0441	0.0441	0.0464	0.0360	0.0359
Fabricante	Guiberson			Claw		
Bomba	C-4	B-4	B-3	8-G	10-l	7-H
R	0.3900	0.3000	0.4000	0.3923	0.3915	0.2872
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0123	0.0095	0.0095	0.0122	0.0175	0.0108
As, pg <sup>2</sup>	0.0191	0.0219	0.0145	0.0189	0.0272	0.0268
Ат, pg <sup>2</sup>	0.0314	0.0314	0.0240	0.0311	0.0447	0.0376

## BOMBAS CANDIDATAS PARA LA OPTIMIZACIÓN DEL POZO SACHA-192

ELABORACIÓN: Saca, 2023

#### TABLA A-4

### BOMBAS CANDIDATAS PARA LA OPTIMIZACIÓN DEL POZO SACHA-376

Fabricante	National				Kobe	
Bomba	8-A	8-B	9-B	8-A	10-B	9-B
R	0.3800	0.2990	0.2990	0.4000	0.3100	0.3100
A <sub>N</sub> , pg²	0.0131	0.0131	0.0167	0.0144	0.0240	0.0186
As, pg <sup>2</sup>	0.0215	0.0310	0.0395	0.0216	0.0534	0.0414
A <sub>T</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0346	0.0441	0.0562	0.0360	0.0774	0.0600
Fabricante	Guiberson			Claw		
Bomba	C-4	B-5	B-6	10-J	9-H	8-G
R	0.3900	0.2500	0.2100	0.3327	0.3936	0.3923
A <sub>N</sub> , pg²	0.0123	0.0095	0.0095	0.0175	0.0148	0.0122
As, pg <sup>2</sup>	0.0191	0.0285	0.0357	0.0351	0.0228	0.0189
<b>А</b> т, <b>pg</b> <sup>2</sup>	0.0314	0.0380	0.0452	0.0526	0.0376	0.0311

Fabricante	National				Kobe	
Bomba	4-C	5-B	6-B	7-C	4-B	5-B
R	0.2350	0.2990	0.2990	0.2400	0.3100	0.3100
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0050	0.0064	0.0081	0.0111	0.0052	0.0067
As, pg <sup>2</sup>	0.0164	0.0150	0.0191	0.0353	0.0115	0.0149
A <sub>T</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0214	0.0214	0.0272	0.0464	0.0167	0.0216
Fabricante	Guiberson			Claw		
Bomba	A-2	B-4	B-5	6-H	5-F	6-G
R	0.2900	0.3000	0.2500	0.2500	0.3096	0.3023
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0055	0.0095	0.0095	0.0094	0.0074	0.0094
As, pg <sup>2</sup>	0.0133	0.0219	0.0285	0.0282	0.0165	0.0217
A <sub>τ</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0188	0.0314	0.0380	0.0376	0.0239	0.0311

# BOMBAS CANDIDATAS PARA LA OPTIMIZACIÓN DEL POZO SACHA-411

ELABORACIÓN: Saca, 2023

#### TABLA A-6

### BOMBAS CANDIDATAS PARA LA OPTIMIZACIÓN DEL POZO SACHA-414

Fabricante	National				Kobe	
Bomba	8-A	8-B	9-B	7-B	8-B	10-C
R	0.3800	0.2990	0.2990	0.3100	0.3100	0.2400
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0131	0.0131	0.0167	0.0111	0.0144	0.0240
As, pg <sup>2</sup>	0.0215	0.0310	0.0395	0.0248	0.0320	0.0760
A <sub>T</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0346	0.0441	0.0562	0.0359	0.0464	0.1000
Fabricante	Guiberson			Claw		
Bomba	C-7	C-6	B-6	8-H	9-I	9-J
R	0.2300	0.2700	0.2100	0.3245	0.3311	0.2814
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0123	0.0123	0.0095	0.0122	0.0148	0.0148
As, pg <sup>2</sup>	0.0408	0.0330	0.0357	0.0254	0.0299	0.0378
<b>А</b> т, <b>pg</b> <sup>2</sup>	0.0531	0.0453	0.0452	0.0376	0.0447	0.0526

# BOMBAS CANDIDATAS PARA LA OPTIMIZACIÓN DEL POZO SACHA-458

Fabricante	National				Kobe	
Bomba	6-B	9-B	8-C	5-B	7-B	9-C
R	0.2990	0.2990	0.2350	0.3100	0.3100	0.2400
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0081	0.0167	0.0131	0.0067	0.0111	0.0186
As, pg <sup>2</sup>	0.0191	0.0395	0.0431	0.0149	0.0248	0.0589
A⊤, pg²	0.0272	0.0562	0.0562	0.0216	0.0359	0.0775
Fabricante	Guiberson			Claw		
Bomba	B-4	C-5	C-6	5-F	7-H	7-I
R	0.3000	0.3200	0.2700	0.3096	0.2872	0.2416
A <sub>N</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0095	0.0123	0.0123	0.0074	0.0108	0.0108
As, pg <sup>2</sup>	0.0219	0.0257	0.0330	0.0165	0.0268	0.0339
A <sub>τ</sub> , pg <sup>2</sup>	0.0314	0.0380	0.0453	0.0239	0.0376	0.0447

ANEXO No 2 CURVA DEL COMPORTAMIENTO DE AFLUENCIA IPR (INFLOW PERFORMANCE RELATIONSHIP) En un intento por desarrollar el enfoque de Vogel al flujo trifásico, Beggs y Brown (1977) presentaron un método propuesto por Petrobras para determinar el rendimiento del flujo de entrada de los pozos de petróleo que producen agua. El método, también llamado IPR Compuesto, usa un IP constante para la producción de agua y lo suma a una relación de Vogel para la producción de petróleo con el objetivo de obtener una relación compuesta de rendimiento de entrada.

#### IPR de Yacimiento saturados

La mayoría de los yacimientos del Campo Sacha se encuentran saturados. En este tipo de yacimientos la presión inicial es mayor que la presión de saturación ( $P_{WF} > P_b$ ), por lo que todo el gas se encuentra disuelto en el aceite. En consecuencia, el uso del índice de producción IP es apropiado ya que no es representativo del pozo. A continuación, se presenta el desarrollo del método:

Primero se determina el valor de J.

$$J = \frac{q_{t_{test}}}{f_o \left( P_R - P_b + \frac{P_b A}{1.8} \right) + f_w \left( P_R - P_{WF_{test}} \right)}$$
(A-2.1)

Donde

$$A = 1 - 0.2 \left(\frac{P_{WF_{test}}}{P_b}\right) - 0.8 \left(\frac{P_{WF_{test}}}{P_b}\right)^2$$
(A-2.2)

Se determina el caudal en el punto de saturación.

$$P_{WF} = P_R - \frac{q_t}{J} \tag{A-2.3}$$

Determinar el caudal máximo de petróleo.

$$q_{omáx} = q_b + \frac{J + P_b}{1.8}$$
 (A-2.4)

Determinar CD.

$$CD = P_{WFD} - P_{WFC} = f_w \left(\frac{0.001q_{omáx}}{J}\right) + f_o(0.125)P_b \left[-1 + \sqrt{81 - 80\left(\frac{0.999q_{omáx} - q_b}{q_{omáx} - q_b}\right)}\right]$$
(A-2.5)

Determinar CG.

$$CG = 0.001q_{om\acute{a}x} \tag{A-2.6}$$

Determinar tanα.

$$\tan \alpha = \frac{CG}{CD} \tag{A-2.7}$$

Determinar  $tan\beta$ .

$$\tan \beta = \frac{CD}{CG} \tag{A-2.8}$$

Determinar el caudal máximo total esperado.

$$q_{tmáx} = q_{omáx} + f_w \left( P_R - \frac{q_{omáx}}{J} \right) (\tan \alpha)$$
(A-2.9)

La presión de fondo fluyente es calculada para diferentes caudales entre el intervalo de 0 bl/día hasta el caudal de burbuja.

$$P_{WF} = P_R - \frac{q_t}{J} \tag{A-2.10}$$

La presión de fondo fluyente se calcula para diferentes caudales entre el intervalo comprendido entre el caudal de burbuja hasta el caudal máximo de petróleo.

$$P_{WF} = f_w \left( P_R - \frac{q_t}{J} \right) + f_o(0.125) P_b \left[ -1 + \sqrt{81 - 80 \left( \frac{q_t - q_b}{q_{omáx} - q_b} \right)} \right]$$
(A-2.11)

La presión de fondo fluyente se calcula para diferentes caudales entre el intervalo comprendido entre el caudal máximo de petróleo hasta el caudal total máximo.

$$P_{WF} = f_w \left( P_R - \frac{q_{omáx}}{J} \right) - (q_t - q_{omáx})(\tan\beta)$$
(A-2.12)

Con los datos obtenidos por las ecuaciones A-2.10, A-2.11, A-2.12, se genera una tabla y su respectiva gráfica.

#### **IPR para Yacimientos Subsaturados**

Para un yacimiento subsaturado la IPR toma dos comportamientos,  $P_{WF} > P_b$ , cuando la presión de fondo fluyente sea mayor a la presión de saturación se obtendrá un flujo monofásico. Por otro lado,  $P_{WF} < P_B$ , cuando la presión de fondo fluyente sea menor a la presión de saturación existirá flujo multifásico.

Para obtener la IPR por el método de Petrobras para yacimientos subsaturados se debe seguir el algoritmo descrito a continuación:

Determinar el valor de J.

$$J = \frac{q_t}{P_R - P_{WF}} \tag{A-2.13}$$

Se determina el caudal en el punto de saturación.

$$q_b = J(P_R - P_b) \tag{A-2.14}$$

Determinar el caudal máximo de petróleo.

$$q_{omáx} = q_b + \frac{J \times P_b}{1.8} \tag{A-2.15}$$

Determinar CD.

$$CD = P_{WFD} - P_{WFC} = f_w \left(\frac{0.001q_{omáx}}{J}\right) + f_o(0.125)P_b \left[-1 + \sqrt{81 - 80\left(\frac{0.999q_{omáx} - q_b}{q_{omáx} - q_b}\right)}\right]$$
(A-2.16)

Determinar CG.

$$CG = 0.001q_{om\acute{a}x} \tag{A-2.17}$$

Determinar tanα.

$$\tan \alpha = \frac{CG}{CD} \tag{A-2.18}$$

Determinar tan $\beta$ .

$$\tan\beta = \frac{CD}{CG} \tag{A-2.19}$$

Determinar el caudal máximo total esperado.

$$q_{tmáx} = q_{omáx} + f_w \left( P_R - \frac{q_{omáx}}{J} \right) (\tan \alpha)$$
(A-2.20)

La presión de fondo fluyente es calculada para diferentes caudales entre el intervalo de 0 bl/día hasta el caudal de burbuja.

$$P_{WF} = P_R - \frac{q_t}{J} \tag{A-2.21}$$

La presión de fondo fluyente se calcula para diferentes caudales entre el intervalo comprendido entre el caudal de burbuja hasta el caudal máximo de petróleo.

$$P_{WF} = f_w \left( P_R - \frac{q_t}{J} \right) + f_o(0.125) P_b \left[ -1 + \sqrt{81 - 80 \left( \frac{q_t - q_b}{q_{omáx} - q_b} \right)} \right]$$
(A-2.22)

La presión de fondo fluyente se calcula para diferentes caudales entre el intervalo comprendido entre el caudal máximo de petróleo hasta el caudal total máximo.

$$P_{WF} = f_w \left( P_R - \frac{q_{om\acute{a}x}}{J} \right) - (q_t - q_{om\acute{a}x})(\tan\beta)$$
(A-2.23)

Con los datos obtenidos por las ecuaciones A-2.21, A-2.22, A-2.23, se genera una tabla y su respectiva gráfica.