



الجامعة السورية الخاصة

كلية هندسة البترول

استخلاص معزز

٢٠١٥-٢٠١٦

1000

الفصل الأول

١٠٠

تلوث الآبار ومعالجتها

مقدمة

يعتبر تشحيط الآبار الحاوية على النفط الخام من العمليات الهامة جداً في تحسين الإنتاج من هذه الآبار . كما تعتبر المنطقة المجاورة للبئر مباشرةً من أهم المناطق التي يجب تحسين خصائصها نظراً لتأثيرها الكبير على معدل الإنتاجية .
 إن المنطقة المجاورة للبئر - التي تشكل صلة الوصل بين البئر والطبقة - يجب صيانتها من وقت لآخر للتؤدي وظيفتها بالاتجاهين (طبقة - بئر ، بئر - طبقة) حيث يمكن أن يستخدم بعض الآبار المنتجة ، وبعد مرحلة معينة من الإنتاج ، كآبار حقن لموائع مختلفة حسب نظام دفع الطبقة .

تغير قدرة البئر الإنتاجية أو قدرته لتنقية موائع حقن فيه وفق عوامل عديدة تجتمع في معادلة ديوبي المتمالية ، وذلك بفرض أن الجريان هو في مستوى نصف قطرى والسوائل متجانسة وغير انتضغاطية والوسط متجانس والبئر تامة من وجهة نظر هيدروديناميكية :

$$Q = \frac{2\pi K h (P_L - P_C)}{\mu \cdot \ln \frac{R_K}{r_c}} \quad (1-1)$$

حيث :

• m^3/day ، Q

• $darcy$ ، K

• m ، h

• Kg/Cm^2 ، P_L

P_C - ضغط القاع ، Kg/Cm^2

r_C - نصف قطر البئر ، m

R_K - نصف قطر محيط البئر ، m

μ - لزوجة المائع ، C_p

اعتماداً على هذه المعادلة نلاحظ أن زيادة معدل الإنتاج تتناسب طرداً مع $P_I - P_C$ وعكساً مع μ .

إن زيادة فرق الضغط بين الطبقة وقاع البئر الذي يتم إما بانقاص الضغط عن قعر البئر أو بزيادة ضغط الطبقة، يجب أن يؤخذ بعين الاعتبار العلاقة ما يليه الصخور والسائل وتأثير الظاهرة السطحية وإمكانية تخفيض التوتر السطحي إلى أدنى قيمة ممكنة. في حين نلاحظ أن لزوجة السائل μ تؤثر عكساً على معدل الإنتاج وبالتالي يجب تخفيض μ لتحقيق زيادة معينة في الإنتاج.

1-1- فلوق المنطقة المجاورة للبئر

يسبب دخول سائل الحفر عند اختراق الطبقة المنتجة أو في أثناء إجراء بعض عمليات الإصلاح على البئر والتي تتم بتشكيل ضغط معاكس على الطبقة سائل حفري ذي وزن نوعي معين بحيث يشكل ضغطاً أكبر من ضغط الطبقة لمنع حدوث الاندفادات منها، هذه السوائل تؤدي إلى دخول مختلف الشوائب في الفراغات التي يجري خلالها السائل قرب البئر مما يؤدي إلى تخفيض نفونية هذه المنطقة، وذلك للأسباب التالية :

أ- انتفاخ حبيبات الغضار إذا كانت سوائل الحفر ذات أساس مائي مما يؤدي إلى تناقص حجم الفراغات.

ب- تناقص النفونية النسبية للنفط أو الغاز بسبب تشكيل منطقة مشبعة بالسوائل بجوار البئر نتيجة فقد الرشح.

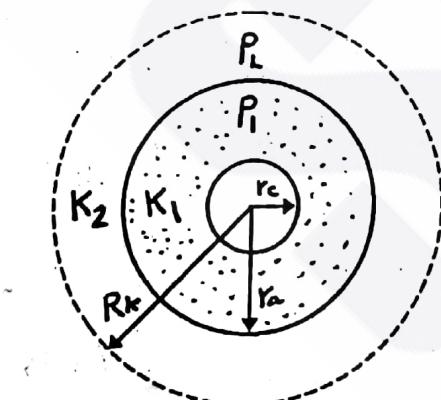
ت- تشكيل مستحلب ذي لزوجة عالية من النفط والماء.

ثـ- دخول الحبيبات الصلبة التي تؤدي إلى إغلاق بعض المسامات أو إغلاق الفراغات بالحبيبات الرملية التي يحملها معه السائل من الطبقة باتجاه البئر . كما يمكن أن تتوضع في المنطقة القريبة من البئر في أثناء عمل البئر بعض البرafينات والراتنجات والأسفلتات . . . الخ ، مشكلة منطقة ملوثة مجاورة للبئر يختلف نصف قطرها حسب فرق الضغط بين الطبقة والبئر وكذلك حسب النفوذية الأولية للطبقة وخواص السائل الملوث .

يكون نصف قطر المنطقة الملوثة بالسائل أكبر من نصف قطر المنطقة الملوثة بالحبيبات الصلبة خاصة إذا علمنا أن التلوث بالحبيبات الصلبة يعتمد أيضاً على أبعاد هذه الحبيبات . يمكن أن يصل نصف قطر منطقة التلوث بالسائل إلى خمسة أمتار في حين يبلغ هذا القطر كحد أقصى في حالة التلوث بالحبيبات الصلبة 50 Cm .

1-2- تأثير المنطقة الملوثة على إنتاجية الطبقة

تعتبر نفونية المنطقة البعيدة عن البئر والتي لم يصل إليها التلوث K_2 وهي النفونية الأصلية للطبقة بينما تعتبر المنطقة الملوثة الممتدة حتى مسافة r_a ضمن الطبقة ذات نفونية مختلفة أقل من K_2 ونرمز لها بالرمز K_1 . ولذلك نأخذ منطقتين متراكزتين يعيّن كل منهما واقع المنطقة وخصائصها ، كما هو موضح في الشكل (1-1) .



الشكل (1-1)

يمكن تعريف معدل الإنتاج من هذه الطبقة باستخدام نفونية وسطية \bar{K} للمناطقتين . ومن أجل تحديد \bar{K} نفرض أن معدل الإنتاج Q ثابت على طول الطريق من الطبقة حتى البئر .

$$Q = \frac{2\pi \cdot h \cdot K_1 (P_L - P_C)}{\mu \cdot \ln \frac{r_K}{r_c}} = \frac{2\pi \cdot h \cdot K_2 (P_L - P_C)}{\mu \cdot \ln \frac{R_K}{r_a}} = \\ = \frac{2\pi \cdot h \cdot \bar{K} (P_L - P_C)}{\mu \cdot \ln \frac{R_K}{r_c}} \quad (2-1)$$

حيث أن :

- ضغط السائل عند عبوره من المنطقة ذات النفوذية الأولية K_1 إلى
- المنطقة الملوثة ذات النفوذية K_1
- النفوذية الوسطية للطبقة ككل \bar{K}
- نصف قطر المنطقة الملوثة r_a

ولكن :

$$P_L - P_C = (P_L - P_1) + (P_1 - P_C) \quad (3-1)$$

$$P_L - P_1 = \frac{Q \cdot \mu \cdot \ln \frac{r_K}{r_a}}{2\pi \cdot h \cdot K_2} \quad (4-1)$$

$$P_1 - P_C = \frac{Q \cdot \mu \cdot \ln \frac{r_a}{r_c}}{2\pi \cdot h \cdot K_1} \quad (5-1)$$

$$P_L - P_C = \frac{Q \cdot \mu \cdot \ln \frac{r_K}{r_c}}{2\pi \cdot h \cdot \bar{K}} \quad (6-1)$$

ويعتبر العلائقات (3-1) ، (4-1) ، (5-1) ، (6-1) في العلاقة (3-1) نجد :

$$\frac{Q \cdot \mu \cdot \ln \frac{r_K}{r_c}}{2\pi \cdot h \cdot \bar{K}} = \frac{Q \cdot \mu}{2\pi \cdot h} \left(\frac{1}{K_2} \ln \frac{R_K}{r_a} + \frac{1}{K_1} \ln \frac{r_a}{r_c} \right)$$

والتي تعين منها النفوذية الوسطية للطبقة K :

$$\bar{K} = \frac{\ln \frac{R_K}{r_c}}{\frac{1}{K_2} \ln \frac{R_K}{r_a} + \frac{1}{K_1} \ln \frac{r_a}{r_c}} \quad (7-1)$$

والتي تمكن من تحديد درجة تلوث المنطقة المجاورة للبئر .

مثال :

عين تأثير المنطقة الملوثة على إنتاجية البئر إذا علمت أن :

$$K_1 = 5 \text{ md} , r_a = 0.6 \text{ m} , R_C = 0.1 \text{ m} , R_K = 213 \text{ m}$$

$$K_2 = 500 \text{ md}$$

الحل :

بتطبيق العلاقة (7-1) تعين النفوذية الوسطية \bar{K} :

$$\bar{K} = \frac{\ln \frac{213}{0.1}}{\frac{1}{0.5} \ln \frac{213}{0.6} + \frac{1}{0.005} \ln \frac{0.6}{0.1}} = 0.021 \text{ D} = 21 \text{ md}$$

بتقسيم هذه النفوذية الوسطية على نفوذية المنطقة قبل التلوث K_2 نجد

$$\frac{\bar{K}}{K_2} = \frac{21}{500} = 0.04$$

وهذا يعني أن البئر تنتج فقط 4% من المعدل الذي يجب أن تنتجه لو لم يحصل تلوث المنطقة المجاورة للبئر .

3-3- طرق تعبيين درجة التلوث

يمكن أن يكون معدل الإنتاج من البئر قليلاً نتيجة النفوذية الأولية القليلة للطبقة الأساسية ويمكن أن يكون قد انخفض هذا المعدل نتيجة تلوث المنطقة المجاورة للبئر .

تعتمد طرق تعين درجة التلوث على المقارنة بين العناصر التي تؤثر على إنتاجية الطبقة بشكل مباشر أو غير مباشر ، وتم المقارنة مع بئر مثالية (لا توجد منطقة تلوث) على أن ينبع البئر من نفس الطبقة وتحت تأثير نفس الشروط حيث نعتبر أن انخفاض الإنتاجية في البئر المدروسة ناتج فقط عن تلوث المنطقة المجاورة له .

1-3-1- طريقة معامل الإنتاجية Production Index

يعرف معامل الإنتاجية بالنسبة بين معدل إنتاج البئر وفرق الضغط الذي يتم بتأثيره إنتاج هذا البئر . وعليه يمكن كتابة معامل الإنتاجية كما يلي :

$$PI = \frac{Q}{P_L - P_C} = \frac{2\pi \cdot h \cdot K}{\mu \cdot b \cdot L n \frac{R_K}{r_c}} \quad (8-1)$$

حيث أن :
b - عامل حجم النفط .

ولتعيين درجة التلوث تحدد قيمة معامل الإنتاجية المقابلة للشروط الأولية للطبقة ثم قيمته الأخرى في أثناء إجراء التحاليل على البئر . وبمقارنة القيمتين يمكن تحديد درجة تلوث الطبقة .

عندما يقارن معامل إنتاجية البئر المدروسة مع معامل إنتاجية بئر مجاورة يستعمل معامل إنتاجية خاص من أجل واحدة الثخانة للطبقة :

$$PI_S = \frac{PI}{h}$$

حيث أن : h - ثخانة الطبقة المنتجة

1-3-2- معامل الفعالية Efficiency factor

بعد زمان من الإنتاج يمكن تعين التفونية الوسطية للطبقة المنتجة بواسطة الطرق

العادية في بحث الآبار عند نظام ثابت ، وبفرض أن البئر تامة هيدروديناميكياً والسوائل متجانسة وغير انضغاطية باستخدام العلاقة التالية :

$$\bar{K} = \frac{b \cdot Q_0 \cdot \mu \cdot \ln \frac{R_K}{r_c}}{23.6 h (P_L - P_C)} \quad (9-1)$$

حيث أن :

Q_0 - معدل الإنتاجية بالشروط النظامية على السطح m^3/day

قيمة هذه النفوذية لا تمكننا من تقييم الطبقة المجاورة للبئر وما إذا كانت إنتاجيتها القليلة هي نتيجة التلوث أم نتيجة النفوذية الأولية للطبقة .

لذلك نلجأ إلى مقارنة هذه النفوذية مع النفوذية التي تعين في المخبر اعتماداً على العينات الأسطوانية المأخوذة من الطبقة عند اختراقها ولذلك يسمى هذا المعيار أحياناً بمعيار النفوذية .

وبتحويل النفوذية المطلقة إلى نفوذية فعلية باستعمال النفوذية النسبية للنفط يصبح معامل الفعالية كما يلي :

$$= \frac{\bar{K}}{K_r \cdot \bar{K}_C} = \frac{Q}{Q_T} \quad (10-1)$$

حيث :

\bar{K} - النفوذية الوسطية الفعلية للطبقة .

K_r - النفوذية النسبية للنفط .

\bar{K}_C - النفوذية الوسطية المطلقة والتي تعين من تحليل العينات الأسطوانية .

Q_T - معدل الإنتاج النظري في نظام ثابت للطبقة غير الملوثة .

Q - معدل إنتاج البئر المدروسة .

إذن يمكن استخدام معيار النفوذية فقط في حالة وجود عينات أسطوانية وإمكانية تحليل هذه العينات .

مثال :

عين تأثير درجة التلوث على إنتاجية البئر إذا علمت أن المعطيات الناتجة عن بحث الآبار هي :

$$P_C = 1755 \text{ Kgf/Cm}^2, P_L = 210 \text{ Kgf/Cm}^2, Q_0 = 15.3 \text{ m}^3/\text{day}$$

$$\ln R_K / r_c = 3.04$$

ونتيجة تحليل السوائل كانت :

- $\mu = 3 \text{ Cp}$
 - $P_S = 170 \text{ Kgf/Cm}^2$
 - $b_0 = 1.2$
- لزوجة النفط
- ضغط الإشباع للنفط
- عامل حجم النفط

أما المعطيات الناتجة عن تحليل العينات الأسطوانية فكانت :

النفوذية المطلقة ، md	مجال العمق ، m
50	1855 - 1853.5
0	1856.5 - 1855
150	1858 - 1856.5
100	1861 - 1858

الحل :

النفوذية الوسطية المطلقة الناتجة عن تحليل العينات الأسطوانية هي :

$$\bar{K}_C = \frac{h_1 \cdot K_1 + h_2 \cdot K_2 + h_3 \cdot K_3 + h_4 \cdot K_4}{h} =$$

$$\bar{K}_C = \frac{1.5 \times 50 + 0 + 1.5 \times 150 + 3 \times 100}{6} = 100 \text{ md}$$

وبواسطة المعطيات الناتجة عن بحث الآبار وخصائص السوائل تعين النفوذية الوسطية الفعلية :

$$\overline{K} = \frac{b \cdot Q_0 \cdot \mu \cdot L n \frac{R_K}{r_c}}{23.6 h (P_L - P_C)} = \frac{1.2 \times 15.3 \times 3 \times 3.04}{23.6 \times 7.5 \times (210 - 175.5)} = \\ = 0.036 \text{ D} = 36 \text{ md}$$

وبما أن ضغط الطبقة أكبر من ضغط الإشباع ($P_L > P_S$) يمكن قبول النفوذية النسبية للنفط مساوية الواحد $E = K_r = 1$ وبالتالي فإن معامل الفعالية :

$$= \frac{\overline{K}}{K_r \cdot \overline{K}_C} = \frac{36}{100} = 0.36$$

وهذا يعني أن البئر تنتج 36% فقط من المعدل الذي كان يجب أن تنتجه لو لم يحصل تلوث للمنطقة المجاورة للبئر.

3-3-1- Ratio of Production

يتم تعين تغير الضغط عند قعر البئر اعتماداً على بحث الآبار في نظام غير مستقر استناداً إلى منحنى تغير الضغط في القاع وفق المعادلة :

$$P_C = P_L - \frac{Q \cdot b \cdot \mu}{23.6 h \cdot K} \cdot \frac{1}{2} \text{Log} \frac{t_0 + \Delta t}{\Delta t} = \\ = P_L + i \cdot \text{Log} \frac{t_0 + \Delta t}{\Delta t} \quad (11-1)$$

حيث أن :

t_0 - الزمن الكلي للإنتاج من البئر.

Δt - زمن إغلاق البئر.

i - ميل الجزء المستقيم من منحنى تغير الضغط :

$$i = - \frac{1}{2} \cdot \frac{Q \cdot b \cdot \mu}{23.6 h \cdot K} \quad (12-1)$$

تقابل القيمة الحقيقة من منحنى تحول الضغط :

$$i = \frac{\Delta Y}{\Delta X} = \frac{P_{C2} - P_{C1}}{\log t_2 - \log t_1} \quad (13-1)$$

ونصل في النهاية إلى العلاقة التي تمكن من حساب النفوذية الفعلية الوسطية للطبقه :

$$k = -\frac{1}{2} \frac{Q \cdot b \cdot \mu}{23.6 h i} \quad (14-1)$$

ولتعيين درجة التلوث تجري مقارنة بين هذه النفوذية والنفوذية الوسطية الحقيقة للطبقه كل مع المنطقة الملوثة اعتماداً على العلاقة :

$$\bar{K} = \frac{Q \cdot b \cdot \mu \cdot \log \frac{R_K}{r_C}}{2.36 h (P_L - P_C)}$$

ويعرف معامل الإنتاجية بالنسبة ما بين عامل الإنتاجية للمنطقة الملوثة والمنطقة غير الملوثة :

$$\bar{R}_P = \frac{\bar{K}}{K} = \frac{-2i \cdot \log \frac{R_K}{r_C}}{P_L - P_C} \quad (15-1)$$

ويتم تعين وضع البئر حسب الحالات التالية :

أ- إذا كان $1 = R_P = \bar{K} = K$ أي لا يوجد أي تغير في النفوذية للمنطقة المجاورة للبئر أو لا يوجد تلوث بهذه المنطقة .

ب- إذا كان $1 < R_P < \bar{K}$ وهذا يعني أن المنطقة المجاورة للبئر ملوثة وهذا هو سبب انفصال إنتاجية البئر .

ج- إذا كان $1 > R_P > \bar{K}$ وهذا يعني أن نفوذية المنطقة المجاورة للبئر

قد تحسنت بعد إجراء إحدى عمليات التحسين والمعالجة وبالتالي فإن الطبقة ذات استطاعة إنتاجية أكبر.

مثال :

بئر حديثة موضوعة في الإنتاج درس منحني تغير الضغط عند القعر فكان ميل الجزء المستقيم يساوي -4.2 . فإذا كانت : $P_L = 154$; $h = 6 \text{ m}$; μ ; $r_C = 0.1 \text{ m}$; $R_K = 222 \text{ m}$; $P_C = 88 \text{ Kgf/Cm}^2$; Kgf/Cm^2

$$Q = 19 \text{ m}^3/\text{day} ; b = 1.15 ; = 5 \text{ Cp}$$

فهل هذه الطبقة ملوثة بجوار البئر ؟

الحل :

تعين نسبة الإنتاجية :

$$\bar{R}_P = \frac{-2(-4.2) \cdot \log \frac{222}{0.1}}{154 - 88} = 0.42 = \frac{\bar{K}}{K}$$

وهذا يعني وجود منطقة ملوثة بجوار البئر أدت إلى إنفاص إنتاجيتها بحيث أنها تنتج فقط 42% من الاستطاعة الكلية في حال عدم وجود تلوث . ونصل إلى نفس النتيجة بحساب K الفعلية الوسطية للمنطقة غير الملوثة :

$$K = \frac{1}{2} \cdot \frac{19 \times 1.15 \times 5}{23.6 \times 6 \times (-4.2)} = 0.092 = 92 \text{ md}$$

والفنونية الوسطية الحقيقية للطبقة :

$$\bar{K} = \frac{19.15 \times 5 \times \log \frac{222}{0.1}}{23.6 \times 6 \times (154 - 88)} = 0.039 = 39 \text{ md}$$

وبالتالي فإن نسبة الإنتاجية :

$$R_p = \frac{K}{K} = \frac{39}{92} = 0.42$$

كما يستعمل عامل التلوث كمقاييس لدرجة تلوث الطبقة :

$$F_c = 1 - R_p = 1 - 0.42 = 0.58$$

أو عامل تحضير البئر للإنتاج : Completion Factor

$$F_p = 100 R_p = 100 \times 0.42 = 42 \%$$

3-4-1 معيار الظاهرة السطحية Skin Effect

يفترض هنا أن المنطقة الملوثة ذات قطر صغير جداً بالمقارنة مع قطر منطقة تأثير البئر ويمكن تمثيلها بعشاء رقيق يقوم بدور المصفاة توضع في طريق جريان السوائل من الطبقة باتجاه البئر ليقاوم الجريان وللتغلب على ذلك فإنه يتطلب زيادة في فرق الضغط بين البئر والطبقة والتي تحسب كما يلي :

$$P_s = \frac{Q \cdot b \cdot \mu}{2.36 h K_2} \cdot \frac{1}{2.3} \left(\frac{K_2 - K_1}{K_1} \log \frac{R_K}{r_C} \right) = \quad (16-1)$$

$$P_s = \frac{Q \cdot b \cdot \mu}{2.36 h K_2} \cdot \frac{1}{2.3} \cdot S$$

حيث أن :

K_1 - نفاذية المنطقة الملوثة بجوار البئر .

K_2 - نفاذية المنطقة غير الملوثة والبعيدة عن البئر .

r_C - نصف قطر المنطقة الملوثة .

S - الظاهرة السطحية حيث أن :

$$S = \left(\frac{K_2 - K_1}{K_1} \log \frac{R_K}{r_C} \right) \quad (17-1)$$

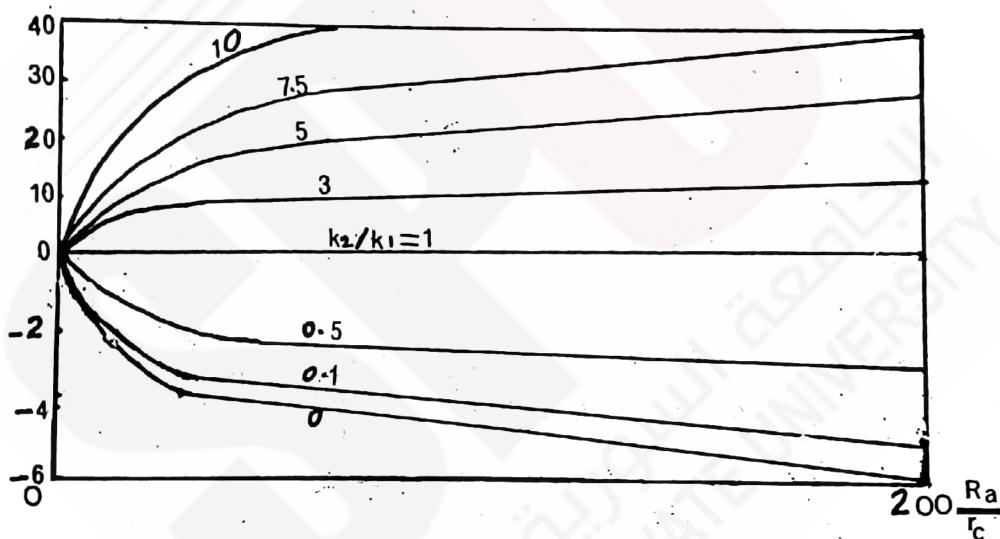
وهنا نلاحظ أن قيمة الظاهرة السطحية تعتمد على نفاذية المنطقة الملوثة

والم منطقة غير الملوثة وكذلك على قطر منطقة التلوث . ونميز الحالات التالية :

- إذا كانت $S = K_1 \leftarrow K_2$ أي لا توجد منطقة ملوثة بجوار البئر.
- إذا كانت $0 < S > K_1 \leftarrow K_2$ أي توجد منطقة ملوثة بجوار البئر تؤدي إلى تقليل الإنتاجية .
- إذا كانت $0 < S < K_1 \leftarrow K_2$ أي أن النفوذية تحسنت في المنطقة المجاورة للبئر بفعل عمليات المعالجة والتحسين التي تعرضت لها .

إذا مثنا بيانياً قيمة S مع النسبة $\frac{r_a}{r_c}$ من أجل نسب مختلفة لـ $\frac{K_2}{K_1}$ فإننا

نحصل على مجموعة من المنحنيات موضحة في الشكل (2-1) .



الشكل (2-1)

تعين قيمة S اعتماداً على منحنيات تغير الضغط عند قاع البئر بالعلاقة التالية:

$$S = 1.151 \frac{P_C^* - P_C}{i} - 1.15 \log \left(\frac{Q \cdot b}{60 i \cdot h \cdot m \cdot C \cdot r_c^2} \right) \quad (18-1)$$

~~حيث أن :~~

P_C^* - الضغط بعد ساعة من إغلاق البئر وتؤخذ مقابل الجزء المستقيم من منحني تغير الضغط .

- P_C - الضغط عند قعر البئر .
 C - الانضغاطية للنفط .
 r_C - نصف قطر البئر .
 m - مسامية الطبقة .
 h - الثخانة الفعالة .
 i - ميل الجزء المستقيم من منحني ارتفاع الضغط داخل البئر (ΔP , t) .
 تطبق الطرق السابقة بحالة جريان سائل واحد ضمن الطبقة ولكن يمكن استخدامها عند جريان عدة موائع (ماء - نفط - غاز) وفي هذه الحالة يجب تغيير بعض العوامل المتعلقة بخواص السائل بقيم تمثل خواص الخليط ، حيث :
1. يقاس معدل السائل المنتج من البئر .
 2. ينزل جهاز قياس تغير الضغط عند قاع البئر مقابل الطبقة المنتجة .
 3. تغلق البئر لفترة من الزمن كافية لتسجيل المعطيات حول تغير الضغط .
 4. يرسم منحني تغير الضغط بالعلاقة مع الزمن (لغراريتم الزمن) .
 5. تحسب الحركية الكلية للموائع في الطبقة :

$$\lambda_T = \left(\frac{K}{\mu} \right)_T = \lambda_0 + \lambda_g + \lambda_w = \frac{K_0}{\mu_0} + \frac{K_g}{\mu_g} + \frac{K_w}{\mu_w} \quad (19-1)$$

6. تحسب الانضغاطية الكلية للموائع على الشكل :
$$C_T = C_0 + C_g + C_w$$
 7. تحسب النفوذية الكلية للنفط والغاز .
 8. يعين ضغط الطبقة وتحسب نسبة الإنتاج .
- ومن أجل الحصول على نتائج دقيقة يجب استخدام أجهزة حساسة عند قياس الضغط في القاع وكذلك الزمن للحصول على الجزء المستقيم من منحني تغير الضغط .

١-٤-الأسباب التي تقلل معدل الإنتاج

تكون الأسباب التي تؤدي إلى تدني إنتاجية الآبار عادةً إما طبيعية وإما طارئة ، فالأسباب الطبيعية تتحصر في كون النفوذية الأولية قليلة للطبقة المنتجة أو أن البئر غير تامة هيدروديناميكياً فهي إما لا تخترق كامل الطبقة المنتجة أو أن مقطع الجريان من الطبقة إلى البئر صغير هذا إذا كانت درجة تشبع الصخر جيدة أساساً . أما الأسباب الطارئة فيمكن أن تعزى إلى عدة مراحل قبل حصولها :

١-٤-١- المرحلة الأولى في أثناء الحفر

تأثير نفوذية المنطقة المجاورة للبئر بشكل كبير في أثناء اختراق الطبقة وخاصةً إذا كان سائل الحفر المستخدم يتمتع بفقد رشح كبير وبتركيز كبير للحبوب الصلبة وينتتج عن ذلك تشكيل مستخلب مع النفط الموجود في الطبقة ذي لزوجة عالية وتوتر سطحي كبير بين الطبقة والبئر . كما تختفي النفوذية النسبية للنفط مقابل ازدياد النفوذية النسبية للماء . بالإضافة إلى ذلك فإن الحبوب الصلبة التي تدخل الطبقة تؤدي إلى إغلاق بعض المسامات وتختفي النفوذية بشكل كبير . كما أن انفاس الحبوب الغضارية المتباشرة داخل مسامات الطبقة تقلل من حجم الفراغات خاصةً إذا كان سائل الحفر ذو أساس مائي . ولذلك فإنه يجب استعمال سوائل حفر بأقل فقد رشح ممكن وبأدنى فرق ضغط بين الطبقة والبئر ، وبحيث يكون كافياً لمنع حدوث الاندفاعات من البئر . وبما أن حجم فقد الرشح في الطبقة يتاسب طرداً مع الجذر التربيعي لزمن تلاصق سائل الحفر مع الطبقة فإنه ينصح باختراق الطبقة المنتجة بأسرع ما يمكن .

- يفضل استخدام سوائل حفر ذات أساس نفطي لاختراق الطبقات المنتجة لأن النفط كفاحد رشح يزيد من تشبع الطبقة وبالتالي يزيد من نفوذيتها الفعلية بالنسبة

١-٤-٢- المرحلة الثانية في أثناء الإنتاج

بعد وضع الطبقة في الإنتاج يمكن أن يتراقص معدل الإنتاج منها لأسباب كثيرة ، فالمواقع تحمل معها في أثناء حركتها باتجاه البئر الحبيبات الصلبة الحرجة والمتباعدة ضمن الطبقة عندما تكون سرعة جريان هذه المواقع أكبر من السرعة الحرجة اللازمة لحمل هذه الحبيبات ثم تتوضع في المنطقة المجاورة للبئر ، وقد تصل إلى قاع البئر وتشكل سدادة رملية مقابل جدران البئر الداخلية خاصة إذا كان النفط ذات لزوجة عالية ومن النوع البرافيني ، ويعزى السبب إلى انخفاض درجة حرارة قاع البئر والمنطقة المجاورة له بعد فترة من الإنتاج ، مما يؤدي إلى تخفيض معدل إنتاجية الطبقة .

يمكن أن تتغمر المنطقة المجاورة للبئر بالمياه الطبقية أو بالغازات إذا جرى التتفيف في منطقة قريبة من المنطقة الانتقالية بين الماء والنفط أو بين النفط والغاز ، وذلك لأن حركة كل من الماء أو الغاز هي أكبر من حركة النفط ، مما يؤدي إلى انعدام نفوذية الطبقة بالنسبة للنفط . ولتلافي ذلك يجب التقليل من معدل الإنتاج بحيث تكون سرعة الإنتاج أدنى من السرعة الحرجة لحمل الحبيبات الصلبة وكذلك العمل على تسخين جدران البئر لمنع توضع البرافينات والتتفيف مقابل الطبقة المنتجة وعلى بعد كاف عن المياه الطبقية أو القبعة الغازية (خمس أمتار كحد أدنى) .

١-٤-٣- المرحلة الثالثة في أثناء إصلاح الآبار

تشمل عمليات إصلاح الآبار عدداً من الإجراءات حسب نوعية الطبقة والنفط الموجود فيها ، مثل التحميض - التشقيق الهيدروليكي - التسخين - حقن CO_2 - بوليمرات - مقللات التوتير السطحي .

عند عدم مراعاة الشروط الموجودة في الطبقة والخواص الفيزيائية لها للنفط فإنه من الممكن أن نحصل على نتائج عكسية تؤدي إلى تخفيض إنتاجية الآبار وذلك