

## الفصل الرابع

### الجريانات الارتشاحية المنتظمة للسائل غير القابل للانضغاط في الوسط المسامي عند نظام الدفع المائي

الجريان المنتظم هو الجريان الارتشاحي للسائل عندما تكون سرعة الارتشاح والضغط تابعين فقط لإحداثية واحدة ، مطابقة لاتجاه التيار . ولقد سبق وذكرنا بأنه عندما لا تتعلق الكثافة بالضغط ، أو بغيره آخر يكون السائل غير قابل للانضغاط ، فيدعى الجريان مستقراً . سندرس في هذا الفصل ثلاثة أنواع من الجريانات المنتظمة المستقرة وهي :

الجريان الأحادي المنتظم ، الجريان الدائري الشعاعي ، الجريان الكروي الشعاعي .  
تعتبر الجريانات الارتشاحية الثلاثة هذه ، النماذج المبسطة للجريانات الحقيقية التي تحدث لدى استئمار المكامن النفطية والغازية ، التي تلعب دوراً هاماً لدى حل بعض العمليات الحقلية .

إن بحث الجريان الارتشاحي المستقر تتضمن تعريف مسائل في أية نقطة من

الطبقة :

- ١) الإنتاجية (الصرف) .
- ٢) الضغط .
- ٣) تدرج الضغط .
- ٤) سرعة الارتشاح .

٥) قوانين حركة ذرات السائل أو الغاز على طول مساراتها .

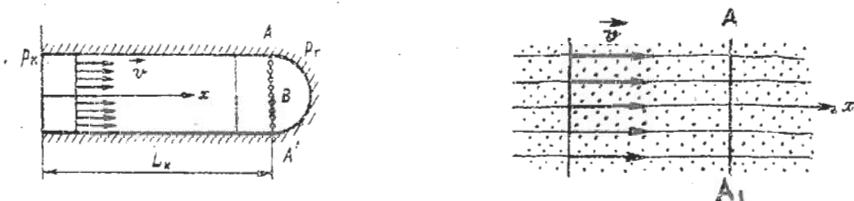
٦) الضغط الوسطي في الفراغات المسامية .

#### ٤-١- الجريان الأحادي المنتظم :

##### ٤-١-٤- وصفه :

إن المسارات التي تسلكها جزيئات السائل في هذا الجريان تكون مستقيمة ومتوازية وسرعة الارتجاع في أي مقطع عمودي ( $A_1 A_1$ ) على هذه المسارات تكون متساوية . وقوانين الحركة على كافة مسارات هذا الجريان ستكون متماثلة ، لذلك تكفي دراسة الحركة على مسار واحد من هذه المسارات ، والذي يعبر عنه بمحور إحداثي واحد ، ولتكن  $x$  (الشكل رقم ٤-١) .

يتم الجريان الأحادي المنتظم مخبرياً وحقلياً : ففي المخبر يمكن أن يتم عند مرور السائل أو الغاز عبر عينة صخرية أسطوانية أو أنبوبة ذات مقطع ثابت معنفة بوسط مسامي .

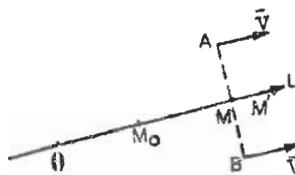


شكل (٤-١) مخطط الجريان الارتجاعي  
الحادي المنتظم إلى مجموعة من الآبار

أما حقلياً فيمكن أن يحدث مثل هذا الجريان في أجزاء من الطبقة المتحركة لدى جريان السائل إلى مجموعة من الآبار وذلك إذا أخذت الطبقة ذات السماكة الثابتة شكلًا مستطيلًا (الشكل ٤-٢) . عند استغلال مجموعة من الآبار ذات الإناتجية المتساوية ( $A A'$ ) التي تخترق طبقة ذات سماكة ثابتة ( $b$ ) وعرض ثابت ( $B$ ) ، لدى ثبات ضغط القاع  $P_0$  وكون تور التغذية  $P_r$  فإن جريان السائل إلى الآبار سوف يكون أحادياً منتظاماً (باستثناء المنطقة المجاورة للآبار التي ستتحين فيها مسارات الجريان) . يمكن اعتبار حركة السائل أحادية منتظامة إذا ضغطت المسافة بين الآبار (تبديل

مجموعة الآبار بقناة .

لنفترض أن المحور L متوجه على طول الحركة الأحادية المتقطمة للجريان ( الأفقية أو المائلة ) انظر الشكل ( ٣-٤ ) .



شكل ( ٣-٤ )

اعتماداً على القانون الخطي لارتشاح :

$$v = \frac{Q}{F} = - \frac{K}{\mu} \gamma \frac{dh}{dL} = - \frac{K}{\mu} \frac{dP^*}{dL} \quad ( 1-4 )$$

حيث إن : F - سطح المقطع العرضي AB للجريان الأحادي المتقطم .  
Q - الكمية المصروفة من السائل خلال هذا المقطع .

h - مقدار الضخ .

P\* - الضغط المصغر في النقطة M .

إن مقدار الضخ والضغط المصغران يتناقص دوماً باتجاه حركة جريان السائل ( بهذه الحالة في الاتجاه الموجب للمحور L ) وهذا السبب وللانتقال من النقطة M إلى النقطة M' فإن  $dL$  سيكون موجباً وتغير الضغط المصغر  $dP^*$  سيكون سالباً وبالتالي فإن  $\frac{dP^*}{dL}$  سيأخذان قيمة سالبة ، فعلينا إذا وضع إشارة ناقص في الطرف الأيمن من المعادلة ( ١-٤ ) ، وقيمة  $\frac{dP^*}{dL}$  توضح تغير الضغط خلال واحدة الطول ، ويسمى بتدرج الضغط .

إذا تحركت جزيئات السائل من النقطة M إلى M' مسافة dL ، فإنها سرف تستغرق زمناً dt لذلك تكتب علاقة سرعة الارتشاح بالسرعة الوسطية لحركة جزيئات السائل بالمعادلة (٤-١) على الشكل التالي :

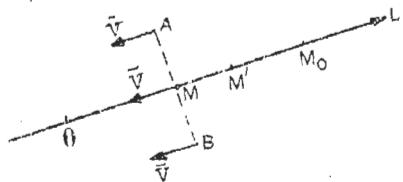
$$v = m \cdot u = m \cdot \frac{dL}{dt} \quad (4-1)$$

أما عندما تحرك ذرات السائل في الاتجاه المعاكس للاتجاه الموجب للمحور L كما في الشكل (٤-٤) ، بقيمة dL ، ستأخذ المعادلة (٤-١) الشكل التالي :

$$v = \frac{Q}{F} = \frac{K}{\mu} \frac{dP^*}{dL} \quad (4-2)$$

ومنه :

$$v = -m \cdot u = -m \frac{dL}{dt} \quad (4-3)$$



شكل (٤-٤)

#### ٤-٢- الجريان الأحادي المنتظم حسب قانون الارتشاح الخطي :

سندرس في هذه الفقرة أبسط أنواع الجريانات الأحادية المنتظمة الذي يتصرف :

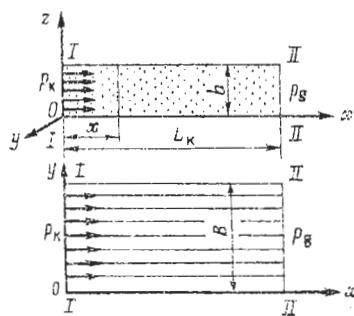
بما يلي :

- ١) جريان أفقي .
- ٢) جريان مستقر .
- ٣) السائل غير قابل للانضغاط .

لنفرض أنه لدينا طبقة أفقية ذات سماكة b وعرض B وأن الضغط عند المقطع OA المنطبق على كونتور التغذية ثابت وقيمه  $P_1$  ، والضغط عند المقطع BC ، الذي يبعد

عن كونتور التغذية مسافة  $L_k$  ، له قيمة ثابتة  $P$  (يمثل المقطع  $BC$  صف من الآبار ) ، كما في الشكل ( ٤ - ٥ ) ، ولنفرض أن الإحداثيات  $OX$  منطبق على مسار الجريان أما  $OY$  فينطبق على جبهة كونتور التغذية لذلك تكفي دراسة هذا النوع من الجريانات على طول الإحداثية  $ox$  فقط .

الشكل ( ٤ - ٥ ) يوضح المقطعين العمودي والأفقي للجريان ، فالمقطع العمودي يقع في المستوى العمودي المحدد بالإحداثيات  $xz$  ، وينطبق المستوى  $xy$  على مستوى الطبقتين الفوقيه والتحتية غير النفوذتين .



شكل ( ٤ - ٥ ) : المقطعين العمودي والأفقي للجريان الأحادي المنتظم

لنفرض أن الضغط يناسب إلى المستوى  $xy$  ، فالضغط الحقيقي في أية من هذا المستوى سيساوي الضغط المصغر لنفس النقطة .

إن الضغط الحقيقي عند كونتور التغذية  $P$  سيكون ثابتاً على طول  $OD$  ، الذي يمثل خط كونتور التغذية ، والضغط الحقيقي عند قناة الإنتاج  $P$  سيكون ثابتاً على طول  $EF$  ، الذي يمثل قناة الإنتاج ، حيث أن قناة الإنتاج تمثل صفاً من الآبار الإنتاجية عندما تنتهي المسافة بينها إلى الصفر .

إن الهدف من هذه الدراسة هو تعين كل من الضغط وتدرج الضغط والسرعة في أية نقطة من مقطع الجريان الارشادي . وكذلك تعين الإنتاجية وقوانين الحركة

بفرض ثبات كل من التفوذية  $K$  ، المسامية  $m$  ،  $L_K$  ، وإنتاجية القناة  $Q$  .  
يمكن كتابة معادلة الحركة في النقطة  $M$  التي تبعد مسافة  $x$  عن مبدأ الإحداثيات،

على النحو التالي :

$$dP = \frac{Q \cdot \mu}{F \cdot K} dx : F = a \cdot b \quad (4-4)$$

لتعين الضغط في النقطة  $M$  نكامل المعادلة (4-4) :

$$\int_{P_K}^P dP = - \frac{Q \cdot \mu}{F \cdot K} \int_0^x dx$$

ومنه

$$P = P_K - \frac{Q \cdot \mu}{F \cdot K} \cdot x \quad (4-6)$$

ولتعيين إنتاجية القناة نقوم بتكاملة المعادلة (4-5) عند حدود ثابتة ومعروفة

وهي  $[0 \rightarrow L_K]$  ،  $[P_K \rightarrow P_g]$

$$\int_{P_K}^P dP = - \frac{Q \cdot \mu}{F \cdot K} \int_0^{L_K} dx$$

ومنه :

$$Q = \frac{F \cdot K}{\mu} \frac{P_K - P_g}{L_K} \quad (4-7)$$

كذلك يمكن الحصول على المعادلة (4-7) من المعادلة (4-6) بعد تعويض

القيم التالية  $P = P_g$  ،  $x = L_K$

نقوم الآن بتعويض قيمة  $Q$  من المعادلة (4-7) في المعادلات (4-5)، (4-6)، (4-1) .

فحصل على تسلیج الضغط والضغط وسرعة الارتجاح في أي نقطة من نقاط الجريان .

$$\frac{dP}{dx} = - \frac{P_K - P_g}{L_K} \quad (4-8)$$

$$P = P_K - \frac{P_K - P_g}{L_K} \cdot x \quad (4-9)$$

$$v = \frac{K}{\mu} \frac{P_K - P_g}{L_K} \quad (4-10)$$

إن المعادلين (٤-٧) ، (٤-١٠) تحققان كلياً المؤشرات المطلوبة للجريان الارشادي ، ليس فقط في المستوى  $xy$  ، بل لكل المجال الفراغي المدروس من الطبقة. كذلك يمكن تعين تدرج الضغط والضغط وسرعة الارشاد في أي نقطة من الطبقة بالمعادلات المذكورة بعد تعويض القيم  $P_K$  ،  $P_g$  ،  $P$  بالقيم المصغرة لها  $P_K^*$  ،  $P_g^*$  . لتنقل الآن إلى بحث علاقة انتقال ذرات السائل على مساراتها ، بالزمن وبالتالي الحصول على قانون حركة ذرات السائل على مساراتها . من العلاقة (٤-٢) ، (٤-١٠) يمكن الحصول على ما يلي :

$$dt = \frac{m \cdot \mu \cdot L_K}{K(P_K - P_g)} dx \quad (4-11)$$

نكمال هذه المعادلة ضمن الحدود  $[x \rightarrow 0] \rightarrow [0 \rightarrow 0]$  ، فنحصل على قانون حركة ذرات السائل على طول المسارات ، وعند أوقات زمنية مختلفة ، حيث يمكن تحديد الزمن اللازم لقطع المسافة  $x$  ، ابتداءً من النقطة (O) ، بالمعادلة التالية :

$$t = \frac{m \cdot \mu \cdot L_K}{K(P_K - P_g)} x \quad (4-12)$$

أما حساب الضغط الوسطي في الفراغات المسامية يمكن أن يتم كما يلي :

$$\bar{P} = \frac{1}{V_p} \int_{V_p} P dV_p \quad (4-13)$$

وفي حالتنا هذه فإن :

$$\left. \begin{aligned} V_p &= m \cdot B \cdot b \cdot L_K \\ dV_p &= m \cdot B \cdot b \cdot dx \end{aligned} \right\} \quad (4-14)$$

وبتعويض هذه القيم وقيمة الضغط من المعادلة (٤-٩) في المعادلة (٤-١٣) ثم إجراء التكامل نحصل على قيمة الضغط الوسطي في الفراغات المسامية :

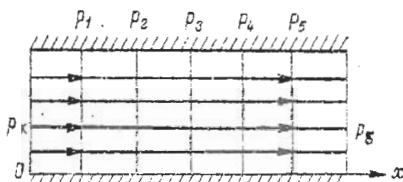
$$\bar{P} = \frac{P_K + P_g}{2} \quad (4-15)$$

إن تحليل المعادلات السابقة يقود إلى الاستنتاجات التالية :

١) يتوزع الضغط الطبيعي على طول خط الجريان (الإحداثية  $ox$ ) حسب قانون

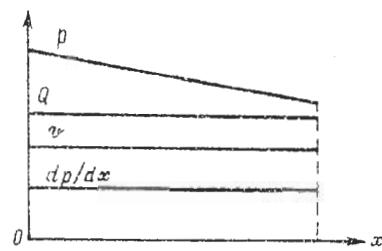
الارشاح الخططي (الشكل ٤-٦) وسيكون الضغط متساوياً في كافة نقاط المستوى  $yox$  التي تبعد مسافة ثابتة  $x$  عن كونتور التغذية ، أي يمكن القول :

$$x = \text{const} \quad (4-6)$$



شكل (٤-٧) : المجرى الهيدروديناميكي

للجريان الارشاحي الأحادي المتنظم على طول خط الجريان ،  
الاحداثي الأحادي المتنظم .



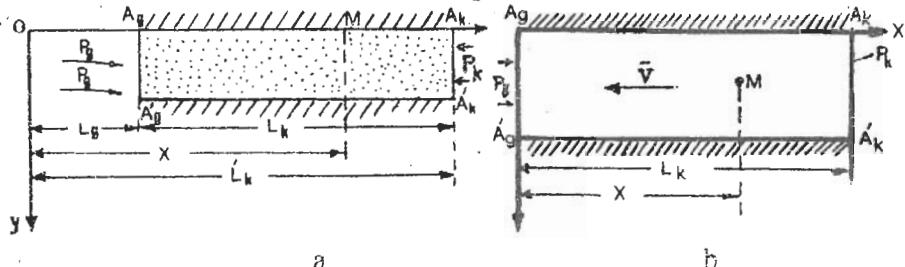
شكل (٤-٦) : تغير خصائص الجريان

حيث تعتبر هذه المعادلة معادلة خطوط الإيزobar (خطوط تساوي الضغط ) وتمثل هذه الخطوط بالخطوط الأفقية المتعامدة مع المحور  $x$  ، وإذا أهمل وزن عمود السائل ، فإنه يمكن اعتبار المستويات العمودية والمتعمدة مع المحور  $x$  ، مستويات تساوي الضغط . وفي الجريان الأحادي المتنظم المستقر ستتشكل الخطوط المتعامدة مع  $(ox)$  مجموعة من خطوط تساوي الضغط متساوية البعد عن بعضها ، أما الخطوط المستقيمة المتساوية البعد عن بعضها البعض والموازية لـ  $ox$  فتمثل مجموعة مسارات الحركة . أما جملة خطوط تساوي الضغط ومسارات الحركة ستتشكل مجالاً يسمى بالجالب الهيدروديناميكي (الشكل ٤-٧) .

٢) سيكون لتدرج الضغط وسرعة الارشاح والإنتاجية قيمةً ثابتة على طول المحور  $x$  وبالتالي لا تتعلق بقيمة  $x$  ، هذا ما يوضحه الشكل (٤-٦) .

٣) نلاحظ من المعادلة (٤-١٢) العلاقة الخطية التي تربط بين المسافة  $x$  والزمن  $t$  مع أن الجريان يتم بسرعة ثابتة .

٤) إن الضغط الوسطي في الطبقة هو نصف مجموع ضغط كونتور التغذية  $P_K$  وضغط القناة  $P_g$  وهذا يتوافق مع التوزع الخطي (٤-٩) للضغط في الطبقة .  
وإلاجراء المقارنة مع الجريان الدائري تقوم بتجهيز محور  $x$  في الإتجاه المعاكس لحركة ذرات السائل حيث تختار الإحداثيات كما هو موضع في الشكلين (٤-٤) و (٤-٨) .



شكل (٤-٨) : المقطع الأفقي للطبقة ، اتجاه الجريان يعكس اتجاه المحور

من المعادلة (٣-٤) يمكن الحصول على :

$$\int_{P_K}^P dP = \frac{Q \cdot \mu}{K \cdot F} \int_{L_K}^x dx$$

ومنه :

$$P = P_K - \frac{Q \cdot \mu}{K \cdot F} (L_K - x) \quad (17-4)$$

نكمال هذه المعادلة عند حدود معينة :

$$\int_{P_K}^{P_g} dP = \frac{Q \cdot \mu}{K \cdot F} \int_{L_K}^0 dx$$

ومنه :

$$Q = \frac{K \cdot F}{\mu} \frac{P_K - P_g}{L_K - L_g} \quad (18-4)$$

من المعادلتين (٤-١٧) ، (٤-١٨) حيث  $Q = \text{const}$  نحصل على :

$$\frac{P_K - P}{P_K - P_g} = \frac{L_K - x}{L_K - L_g} \quad (19-4)$$

وهكذا يتبيّن أنّه إذا كان الضغط  $P_K$  ،  $P_g$  في المقطعين  $A_K$  ،  $A_g$  غير

ثابتٍ ويتعلق بالزمن، فإن المعادلات (٤-٧)، (٤-١٠)، (٤-١٨)، (٤-١٩) ستبقى صالحة وذلك لأن فرق الضغط سيبقى ثابتاً لكي تبقى الإنتاجية ثابتة . وبما أننا اعتبرنا أن السائل والوسط المسامي في هذه الحالة غير قابلين لانضغاط ، فإن تغير الضغط وتوزعه يجب أن يكون لحظياً ، أي تابعاً للزمن . لذلك مهما تغير الضغط على حدود الطبقة في المقاطع  $A_k$  ،  $A_g$  ، فإن توزع الضغط وسرعة الارشاح في أي وقت سيكونان وكأن الجريان مستمراً . وبما أن  $P_k$  ،  $P_g$  يتغير تابعاً للزمن فإن الإنتاجية وتدرج الضغط وسرعة الارشاح والضغط كذلك تعين كتابة كتابع للزمن .

**٤-٦-٣- الجريان الأحادي المنتظم حسب قانون الارشاح غير الخططي :**  
لقد وضحتنا هذا الجريان بالشكل (٤-٥) ولكننا سندرس هذا الجريان حسب قانون

الارشاح غير الخططي ، لذلك ستكون المعادلة المميزة لهذا الجريان على النحو التالي :

$$v = \frac{Q}{F} = C \left( - \frac{dP}{dx} \right)^{1/n} : 1 \leq n \leq 2 \quad (4-20)$$

ومنه :

$$dP = - \left( \frac{Q}{CF} \right)^n dx \quad (4-21)$$

حيث إن  $C$  ،  $n$  - قيم ثابتة ،  $F$  - سطح الارشاح ويعدد بالمعادلة (٤-٥) ، وإشارة الناقص في المعادلة وضفت لنفس السبب الذي وضعتم من أجله في المعادلة (٤-٥) .

نتكامل المعادلة (٤-٢١) عند الحدود  $[P_k \rightarrow P_g] , [x \rightarrow 0]$  ، فنحصل على:

$$P = P_k - \left( \frac{Q}{CF} \right)^n \cdot x \quad (4-22)$$

وللحصول على الإنتاجية نتكامل عند الحدود  $[0 \rightarrow L_k] , [P_k \rightarrow P_g]$  :

$$Q = CF \left( \frac{P_k - P_g}{L_k} \right)^{1/n} \quad (4-23)$$

نعرض قيمة  $Q$  في المعادلين (٤-٢١) ، (٤-١) فنجد :

$$P = P_k - \frac{P_k - P_e}{L_k} \cdot x \quad (24-4)$$

$$v = -C \left( \frac{P_k - P_e}{L_k} \right)^{1/n} \quad (25-4)$$

نلاحظ من المعادلة (24-4) أن توزع الضغط حسب قانون الارتساح غير الخططي تطابق تماماً مع معادلة توزع الضغط لنفس الجريان عند الجريان المماثل حسب قانون الارتساح الخططي ، لذلك يمكن استخدام نفس التحليل للمعادلات عند الجريان الخططي حيث يمكننا استنتاج ما يلي :

١) إن علاقة الضغط بالمسافة  $\propto$  خطية حيث إن الخط البيرومي هنا يجب أن يكون مستقيماً .

٢) سرعة الارتساح وتدرج الضغط ثابتين ولا يتعلمان بالمسافة  $\propto$  .

٣) إن الإنتاجية  $Q$  ثابتة لاتعلق بالمسافة  $x$ ، ولكن من المعادلين (24-4)، (25-4) نجد أن للإنتاجية  $Q$  وسرعة الارتساح  $v$  نفس العلاقة مع تدرج الضغط ، حيث إن هذه العلاقة مستقرمة ثابتة وهذا يفسر بتحرك ذرات السائل باتظام على طول مسارتها .

#### ٤-٢- الجريان الدائري الشعاعي :

##### ٤-٢-١- وصفه :

ليكن لدينا طبقة أفقية ذات سماكة ثابتة وامتداد غير محدود ، حفر فيها بئر احترقها بشكل كامل ، بحيث يحيط الطبقة مفتوحة ، مثل هذا البئر سمي بالبئر التام هييدروديناميكيأً . لدى استخراج السائل من هذه الطبقة ، ستتحرك ذراته بخطوط مستقيمة أفقية بشكل شعاعي باتجاه مركز البئر . يسمى مثل هذا الجريان بالجريان الدائري الشعاعي ، حيث سيتم الجريان ضمن مستوى أفقى وسيتشابه هذا الجريان مع الجريانات في المستويات الأفقية الأخرى ، لذلك فلدراسة هذا النوع من الجريانات تكفي دراسة الجريان ضمن مستوى واحد من هذه المستويات الأفقية . والشكل

(٤-٩) يمثل المقطع الأفقي للجريان الارتساحي الدائري الشعاعي بينما يمثل