

عطالة كبيرة والتي تؤدي إلى الإخلال بقانون دارسي .

وهكذا فإن الإخلال بقانون دارسي للارتشاح لايعني الإخلال بالنظام الصفحي للجريان .

٢-٥-٥- قوانين الارتشاح غير الخطية :

لقد ذكرنا سابقاً أن قانون الارتشاح ينزاح عن قانون الارتشاح الخطي عند

ازدياد Re عن Re_{kr} وذلك بسببين :

(١) وجود سرعة ارتشاح كبيرة $v > v_{kr}$.

(٢) كبر قطر الحبيبات المكونة للوسط المسامي (عند سرعة ارتشاح صغيرة) .

٢-٥-١- سرعة ارتشاح كبيرة :

لدى استثمار الآبار التامة هيدروديناميكياً ستكون سرعة الارتشاح عادة أصغر

من السرعة الحرجة $v < v_{kr}$ ، عندئذ لن يحدث انزياح عن قانون الارتشاح الخطي .

أما في الواقع تكون أغلب الآبار غير تامة، حيث يتم التدفق إلى البئر من خلال الثقوب

الموجودة في مواسير التغليف أي أن سطح الارتشاح سيصغر ويكون مساوياً :

$$F = \frac{\pi D^2}{4} \cdot n \cdot b \quad (٥٠-٢)$$

حيث إن : D - قطر الثقب ، n - عدد الثقوب في المتر الطولي من المواسير ،

b - سماكة الطبقة .

وكما هو معروف أن سرعة الارتشاح تعطى بالعلاقة التالية :

$$v = \frac{Q}{F} \quad (٥١-٢)$$

حيث إن Q - التدفق الحجمي للسائل (الإنتاجية) .

وبالتالي فإن سرعة الارتشاح ستزداد بشكل كبير وتصبح أكبر من السرعة

الحرجة وسينزاح قانون الارتشاح عن القانون الخطي .

لقد أجريت أبحاث كثيرة حول الانزياح عن قانون الارتشاح الخطي وسنلخصها فيما يلي :

لقد أعطى الباحث بوزيرفسكي (POZERSKY) علاقة تربط سرعة الارتشاح

بالانحناء الهيدروليكي :

$$v = 35 \sqrt{i} \quad (٥٢-٢)$$

ثم قام الباحث كراسنوبولسكي (KRASNOPOLSKY) باقتراح معادلة مشابهة لحساب سرعة الارتشاح من خلال الصخور المتشققة :

$$v = K_k \sqrt{i} \quad (٥٣-٢)$$

حيث إن K_k - ثابت كراسنوبولسكي .

نرى أن علاقة الانحناء الهيدروليكي وسرعة الارتشاح في المعادلتين السابقتين ، علاقة تربيعية .

أما من أجل تبيان تأثير قطر الحبيبات الصخرية المكونة للوسط المسامي فقد قام بعض الباحثين بإجراء أبحاث على الصخور ذات الحبيبات الكبيرة وتم التوصل إلى المعادلة التالية :

$$v = 173 \left(\frac{d}{90} \cdot i \right)^n \quad (٥٤-٢)$$

حيث إن : v - سرعة الارتشاح ، d - قطر الحبيبات المكونة للصخر ،

i - الانحناء الهيدروليكي ، n - مؤشر الأس .

ويحسب مؤشر الأس بالمعادلة التالية :

$$n = \frac{0,8 + d}{0,8 + 2d} \quad (٥٥-٢)$$

نلاحظ أن مؤشر الأس دائماً سيكون أصغر من الواحد $n < 1$ ومن هذه المعادلة نجد أنه كلما زاد قطر الحبيبات الصخرية ازداد الانزياح عن قانون الارتشاح الخطي . كذلك فقد تم التوصل إلى المعادلة التالية بناء على الأبحاث المخبرية :

$$v = K_0 \cdot i^n \quad (٥٦-٢)$$

حيث إن : K_0 - معامل التناسب ، n - مؤشر الأس $1 \geq n \geq 0,5$. ويحدد كل من K_0 ، n لكل حالة تجريبياً .

وبالنظر إلى المعادلات (٥٢-٢) ، (٥٣-٢) ، (٥٤-٢) نلاحظ أن جميعها

منبثقة عن المعادلة (٥٦-٢) ، والتي تعبر عن العلاقة غير الخطية بين السرعة v والانحناء الهيدروليكي i وبالتالي تدرج الضغط $\frac{dP}{dL}$.

$$\text{حيث إن : } i = \gamma \cdot \frac{dP}{dL}$$

إن تعميم قانون دارسي عند قيم كبيرة لـ R_e كان قد تم الحصول عليه بناء على المعطيات التجريبية من قبل ديوي ، حيث قام بصياغة قانون الارتشاح المؤلف من حدين من أجل الجريان الأحادي الاتجاه ، وقد سمي هذا القانون باسم الباحث النمساوي فوغيمر (VOGEMER) :

$$\frac{\Delta P}{\Delta L} = \frac{\mu}{K} v + \beta \frac{\rho}{\sqrt{K}} v^2 \quad (٥٧-٢)$$

حيث إن : β - ثابت إضافي للوسط المسامي ويحدد تجريبياً .

يعبر الطرف الأول من المعادلة (٥٧-٢) عن فاقد الضغط الناتج عن لزوجة السائل ، أما الطرف الثاني فيمثل المقاومة الناتجة عن قوى العطالة التي تتعلق بانحناء القنوات المسامية . نلاحظ من المعادلة (٥٧-٢) أنه يمكن إهمال v^2 عندما تكون سرعة الارتشاح صغيرة وبالتالي سيتعلق تدرج الضغط بالحد الأول من الطرف الثاني فقط عندئذ سيتم الارتشاح حسب قانون دارسي ، دون الأخذ بعين الاعتبار قوى العطالة ، أما عندما تكون سرعة الارتشاح كبيرة فإن العطالة ستكون كبيرة وسيصبح تأثيرها أكبر من تأثير لزوجة السائل .

تعتبر المعادلة (٥٧-٢) أفضل بكثير من المعادلات التجريبية التي سبقتها حيث إنه يمكن استخدامها من أجل سرعة ارتشاح كبيرة جداً . ويفسر هذا فيزيائياً بظهور مقاومة هيدروليكية كبيرة ناتجة عن تعرج القنوات المسامية . عند ازدياد عدد رينولدز ، سيصبح مربع السرعة في الحد الثاني من العلاقة (٥٧-٢) كبيراً جداً بالنسبة إلى الحد الأول ، الذي يمثل تأثير اللزوجة وبالتالي ستصبح هناك علاقة تربيعية للارتشاح أي :

$$\frac{\Delta P}{\Delta L} = \beta \frac{\rho}{\sqrt{K}} v^2 \quad (٥٨-٢)$$

هذه المعادلة كانت قد اقترحت من قبل كراسنوبولسكي من أجل الأوساط المسامية التي تتألف من حبيبات كبيرة الحجم .

كانت قد أشارت نتائج الأبحاث التي قام بها مينسكي وآخرون إلى أن المعادلة (٢-٥٧) أثبتت ويمكن استخدامها من أجل أية قيمة لعدد رينولدز التي يمكن أن نواجهها أثناء الاستثمار العملي للمكامن النفطية والغازية . ويجب الإشارة إلى أنه تستخدم قوانين غير خطية لدى بحث الجريانات الارتشاحية عند الإخلال بقانون دارسي . ويعبر عن هذه القوانين بالعلاقة المعممة التالية :

$$v = C \left(\frac{\Delta P}{\Delta L} \right)^{1/n} \quad (2-59)$$

حيث إن C ، n - ثوابت تحدد تجريبياً $1 < n \leq 2$ فعندما تكون $n = 2$ تعبر العلاقة (٢-٥٩) عن العلاقة التربيعية بين سرعة الارتشاح v وتدرج الضغط $\left(\frac{\Delta P}{\Delta L} \right)$ وهي ما عبر عنها كراسنوبولسكي بالمعادلة (٢-٥٨) .

٢-٥-٢- سرعة ارتشاح صغيرة :

بالإضافة إلى ما سبق ، هناك حالة ينزاح فيها الجريان عن قانون الارتشاح الخطي عندما تكون سرعة الارتشاح صغيرة ، ويلاحظ هذا عند جريان الماء في الغضار أو جريان النفط والماء في الحجر الرملي ، حيث لوحظ انزياح عن قانون الارتشاح الخطي عند سرعة ارتشاح صغيرة .

يفسر ذلك بأنه عند سرعة ارتشاح قليلة ينشأ تأثير متبادل بين السوائل والهيكال الصلب للوسط المسامي ، الذي يسبب مقاومة هيدروليكية إضافية . يشكل النفط الحاوي على مركبات مقللة للتوتر السطحي في الوسط المسامي ، محاليل غروية ثابتة (طبقات هلامية) تقوم بإغلاق المسامات جزئياً أو كلياً . عندئذ لا بد من زيادة فرق الضغط لتحطيم هذه البنية وبدء تحريك السائل . أما أثناء جريان المياه في الطبقات الغضارية ، سيشكل الماء مع الغضار محاليل غروية غضارية ، حيث تتكون

هذه المحاليل من جزيئات الغضار نفسه .

يمكن أن تشكل السوائل (النفط ، المياه الطبقيية) ، أنظمة غير نيوتونية عند تأثيرها المتبادل مع الوسط المسامي . وهنا لابد من معرفة فرق الضغط اللازم لبدء ارتشاح هذه السوائل (γ) ، ويتغير فرق الضغط هذا ضمن مجال واسع ، ويزداد فرق الضغط بزيادة نسبة الغضار في الوسط المسامي وبزيادة نسبة المياه المترابطة والمزيج النفطي - الغازي . كذلك يؤثر احتواء النفط للمركبات ذات الأوزان الجزيئية الكبيرة (صمغ ، اسفلتينات ، بارافينات إلخ) ، على الخواص غير النيوتونية له وبالتالي على تغير سرعة الارتشاح .

وهكذا فإن تأثير عدم خطية قانون الارتشاح الخطي عند سرعة ارتشاح صغيرة سيكون أكبر منه عند سرعة ارتشاح كبيرة (عند قيم كبيرة لـ R_e) . ويتعلق هذا بظهور الخواص غير النيوتونية للسوائل وبظهور مؤثرات كيميافيزيائية أخرى . إن أبسط علاقة تصف القيمة الحدية لعدم خطية قانون الارتشاح للسوائل غير النيوتونية عند سرعة ارتشاح صغيرة هي :

$$\frac{\Delta P}{\Delta L} = \frac{\mu}{K} v + \gamma \quad ; \quad v > 0 \quad (٦٠-٢)$$

$$\frac{\Delta P}{\Delta L} \leq \gamma \quad ; \quad v = 0 \quad (٦١-٢)$$

حيث إن γ - القيمة الحدية لفرق الضغط التي يبدأ عندها الجريان ، وعند قيم

أقل منها فلن يحدث جريان .

وأخيراً يمكن القول إن الانزياح عن قانون الارتشاح الخطي لن يتم فقط عند

زيادة سرعة الارتشاح v ، بل عند وجود أنظمة غير نيوتونية أيضاً .

الفصل الثالث

المعادلات التفاضلية لارتشاح السوائل في الطبقات النفطية والغازية

توصف العمليات التي تتم في الطبقات النفطية والغازية بأنها غير مستقرة (غير ثابتة) لأنها لا تتغير مع الزمن ، حيث إن خصائص حركة السوائل ، مثل الضغط وسرعة الارتشاح ... إلخ ، تتغير من نقطة إلى أخرى ، لذلك لا توجد قيمة ثابتة لها بل لها مجال تغير . ودراسة مثل هذه التغيرات تتم باستخدام الفيزياء الرياضية من خلال وضع بعض المعادلات التفاضلية وحلها . فمن أجل وضع هذه المعادلات تدرس التغيرات البسيطة خلال زمن قصير جداً ، حيث تستخدم قوانين حفظ الطاقة والكتلة ونتائج دراسة خواص وسلوك السوائل الطبقيّة والوسط المسامي . وعدد المعادلات التفاضلية والنهائية يجب أن يساوي عدد العوامل التي تصف عملية الارتشاح المدروسة .

من أجل تبسيط هذه المسألة تفترض بعض الشروط ، فمثلاً ثبات درجة الحرارة لكون الارتشاح عملية بطيئة ، حيث إن تغير الحرارة الناتج عن مقاومة الاحتكاك يعوض بالتبادل الحراري مع الصخور المحيطة بالسائل ، عندئذ يمكن الاستغناء عن معادلة الطاقة .

ومن أجل الوصف الكامل للعمليات التي تتم في الوسط المسامي سندخل الشروط

التالية :

- (١) معادلة توازن الكتلة ضمن عنصر من الوسط المسامي .
- (٢) المعادلة التفاضلية للحركة .
- (٣) معادلة حالة السوائل والوسط المسامي .
- (٤) الشروط الأولية عند حدود الطبقة .
- (٥) توزيع الضغط وسرعة الارتشاح على امتداد الطبقة في كل لحظة .

إذا اعتبرنا أن السوائل غير قابلة للانضغاط ($\rho = \text{const}$) ، وخصائص الوسط

المسامي ثابتة ($m = \text{const}$, $K = \text{const}$) فإننا نكتفي بأربع معادلات :

$$\left. \begin{aligned} P &= P(x, y, z, t) \\ v_x &= v_x(x, y, z, t) \\ v_y &= v_y(x, y, z, t) \\ v_z &= v_z(x, y, z, t) \end{aligned} \right\} \quad (1-3)$$

حيث إن : P - الضغط ، v - سرعة الارتشاح .

أما إذا اعتبرنا أن السوائل القابلة للانضغاط ترتشح ضمن وسط مسامي قابل للانضغاط أيضاً ، فإن كلاً من الكثافة ، اللزوجة ، المسامية m والنفوذية K سوف تتغير مع الزمن وبالتالي يجب إضافة أربعة متغيرات أخرى ، وبالتالي الحصول على ثماني معادلات .

لتبسيط العملية تفترض بعض الشروط المثالية ، مثل الامتداد اللانهائي للطبقة النفطية والغازية مع ثبات الإنتاجية ، كذلك تلغى واحداث القياس من خلال أخذ القيم النسبية ، وبالتالي الحصول على قيم رقمية ، نقوم بتحليلها والحكم على ماهية القوى التي تلعب الدور الأساسي في هذه العمليات ، ومعرفة العوامل الواجب إهمالها ... إلخ .

٣-١ - معادلة الاستمرارية :

تعتمد معادلة الاستمرارية على مبدأ توازن الكتلة ضمن عنصر صغير من الوسط المسامي ، الذي يمر السائل من خلاله . لنفرض أن شكل هذا العنصر هو متوازي مستطيلات ذو أبعاد dx , dy , dz كما في الشكل (٣-١) . ولتكن النقطة M واقعة على الوجه الأيسر فيه (ab) ، ذات إحداثيات x , y , z فإنه للنقطة M' على الوجه ($a'b'$) الإحداثيات التالية $x+dx$, y , z ، عندئذ يمكن أن تحدد كتلة السائل التي تخترق العنصر عبر الوجه (ab) خلال زمن صغير dt' ، كما يلي :

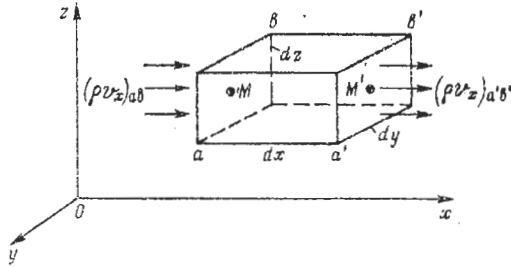
$$V_x = dx \cdot dy \cdot dz \quad (2-3)$$

أما السرعة فتحدد كما يلي :

$$v_x = \frac{dx}{dt} \Rightarrow dx = v_x \cdot dt$$

ومنه

$$V_x = v_x \cdot dy \, dz \, dt$$



شكل (٣-١) : مخطط لعنصر من الطبقة

أما كتلة السائل عند الوجه الأيسر فتحسب بالعلاقة :

$$(M_x)_{a,b} = (\rho V_x)_{a,b} = (\rho v_x) \, dy \, dz \, dt \quad (٣-٣)$$

وكتلة السائل عند الوجه الأيمن :

$$(M_x)_{a',b'} = (\rho v_x)_{a',b'} \, dy \, dz \, dt \quad (٤-٣)$$

وبما أن الحجم المعزول صغير جداً ، فإن كثافة وسرعة الارتشاح للسائل ستكون

متساوية في النقطتين M' , M وبالتالي يمكن كتابة مايلي :

$$(\rho v_x)_{a',b'} = (\rho v_x)_{a,b} + \frac{\partial (\rho v_x)}{\partial x} dx \quad (٥-٣)$$

وبالتالي يمكن الحصول على تغير كتلة السائل ضمن الحجم $a \, b \, b' \, a'$ خلال زمن

صغير dt نتيجة الجريان على المنحني x :

$$[(\rho v_x)_{a,b} - (\rho v_x)_{a',b'}] \, dy \, dz \, dt = - \frac{\partial (\rho v_x)}{\partial x} \, dx \, dy \, dz \, dt \quad (٦-٣)$$

وإذا قمنا بدراسة ارتشاح السوائل باتجاه الإحداثيات y , z ، فسوف نحصل على

علاقات مماثلة للعلاقة (٦-٣) ، من أجل تغير الكتلة ضمن عنصر حجمي صغير

نتيجة الجريان على طول الإحداثيات الثلاث :

$$- \frac{\partial (\rho v_y)}{\partial y} dx dy dz dt \quad (7-3)$$

$$- \frac{\partial (\rho v_z)}{\partial z} dx dy dz dt \quad (8-3)$$

فالتغير الكلي (التراكمي) للكتلة ضمن الحجم $dx dy dz$ خلال زمن dt سيعطى بالعلاقة التالية :

$$- \left[\frac{\partial (\rho v_x)}{\partial x} + \frac{\partial (\rho v_y)}{\partial y} + \frac{\partial (\rho v_z)}{\partial z} \right] dx dy dz dt \quad (9-3)$$

ولكن من المعروف بأن كتلة السوائل الموجود ضمن عنصر حجمي معين من الوسط المسامي يمكن أن تحسب بالعلاقة التالية :

$$M = V \cdot \rho \cdot m \quad ; \quad V = dx dy dz$$

أي أن :

$$M = \rho \cdot m \cdot dx dy dz \quad (10-3)$$

حيث إن m - مسامية الوسط المسامي .

فتغير كتلة السوائل خلال فرق زمن dt يمكن أن يحسب كمايلي ، بحيث يبقى العنصر الحجمي $dx dy dz$ ثابتاً :

$$\frac{\partial M}{\partial t} dt = \frac{\partial (\rho m)}{\partial t} dx dy dz dt \quad (11-3)$$

وبمقارنة المعادلتين (9-3) ، (11-3) يمكن الحصول على معادلة الإستمرارية :

$$- \left[\frac{\partial (\rho v_x)}{\partial x} + \frac{\partial (\rho v_y)}{\partial y} + \frac{\partial (\rho v_z)}{\partial z} \right] = \frac{\partial (\rho m)}{\partial t} \quad (12-3)$$

إن المعادلة (12-3) تكون صحيحة فقط في حالة عدم وجود أي مصدر للتغذية أو عدم وجود جريان للسوائل المفصولة أو الممتزة داخل العنصر المعزول (تفاعلات كيميائية ، تحولات طورية إلخ) .

يعتبر الطرف الأيسر من المعادلة (12-3) تباعداً للقيمة الموجهة لسرعة

الارتشاح الكتلية $(\rho \vec{v})$ حيث يمكن كتابتها بشكل مختصر على النحو التالي :

$$\frac{\partial(\rho v_x)}{\partial x} + \frac{\partial(\rho v_y)}{\partial y} + \frac{\partial(\rho v_z)}{\partial z} = \text{div}(\rho \vec{v}) \quad (13-3)$$

وبالتالي يمكن كتابة معادلة الإستمرارية (١٢-٣) على الشكل التالي :

$$\text{div}(\rho \vec{v}) + \frac{\partial(\rho m)}{\partial t} = 0 \quad (14-3)$$

٣-٢- المعادلات التفاضلية للحركة :

لندرس ارتشاح السوائل ضمن الوسط المسامي وذلك حسب قانون الارتشاح الخطي -

قانون دارسي للارتشاح ، أو بعض القوانين الأخرى كقانون فوغيمير (٢-٥٧) :

$$\left. \begin{aligned} Q &= \frac{K}{\mu} \rho \cdot g \cdot \frac{\Delta H}{L} \cdot F \\ v &= \frac{K}{\mu} \frac{\Delta P^*}{L} \end{aligned} \right\} \quad (15-3)$$

حيث إن : μ - لزوجة السائل التحريكية .

$P^* = \rho g H = P + \rho g z$ - الضغط المصغر (وهو يتطابق مع الضغط الوسطي

الحقيقي P عندما يكون $\Delta z = 0$) .

K - معامل النفوذية ، وهو لا يتعلق بخواص السوائل ، بل يعبر

عن الخاصية الديناميكية للوسط المسامي فقط .

F - مساحة مقطع الجريان .

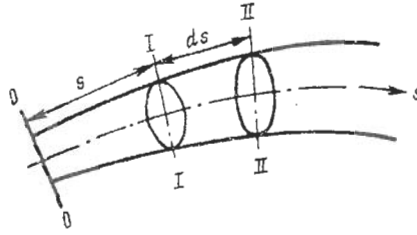
عندما يتغير مقطع الجريان ، يكتب قانون دارسي بالشكل التفاضلي ، ولدراسة

ذلك نقوم بعرض مقطع جريان متغير المقاييس ، الأول على مسافة S من بداية

الإحداثيات ، والثاني على مسافة dS من الأول ، كما في الشكل (٢-٣) ،

ولنفرض أن الحركة تتم باتجاه زيادة S ، فالضغط المصغر عند الإحداثيات S هو

$P^*(S, t)$ ، أما عند الإحداثيات $S + dS$ فيكون $P(S + dS, t)$:



شكل (٣-٢) : انبوبة ذات مقطع متغير

$$P^*(S+dS, t) = P^*(S, t) + \frac{\partial P^*}{\partial S} dS$$

وحسب قانون دارسي يمكن أن نكتب :

$$v = \frac{K}{\mu} \frac{P^*(S, t) - P^*(S+dS, t)}{dS} =$$

$$= \frac{K}{\mu} \frac{P^*(S, t) - \left[P^*(S, t) + \frac{\partial P^*}{\partial S} dS \right]}{dS}$$

أي أن :

$$v = - \frac{K}{\mu} \frac{\partial P^*}{\partial x} \quad (٣-١٦)$$

إن إشارة الناقص في المعادلة (٣-١٦) تظهر بسبب تناقص الضغط المصغر

باتجاه حركة السائل ، أي أن تدرج الضغط يعتبر سالباً :

$$\frac{\partial P^*}{\partial S} < 0$$

تعتبر المعادلة (٣-١٦) صحيحة فقط عندما يكون الوسط المسامي متجانساً ،

أي هناك تجانس في توزيع النفوذية بالاتجاهات كافة . ولكن في الواقع تتغير نفوذية

الوسط المسامي في الاتجاهات كافة ، أي أنه $K = K(x, y, z)$.

لنفرض أنه يتم التعبير عن الاتجاهات الشعاعية على طول المحاور الإحداثية بالرموز

i, j, k ، عندئذ تحدد السرعة الشعاعية للارتشاح بالعلاقة :

$$\vec{v} = i v_x + j v_y + k v_z \quad (17-3)$$

إن قيمة $\frac{dP^*}{ds}$ في الطرف الأيمن من العلاقة (17-3) تعبر عن تدرج الضغط

المصغر وبالتالي يمكن كتابة مايلي :

$$\text{grad} P^* = i \frac{\partial P^*}{\partial x} + j \frac{\partial P^*}{\partial y} + k \frac{\partial P^*}{\partial z} \quad (18-3)$$

يمكن كتابة العلاقة (17-3) على الشكل التالي :

$$\vec{v} = - \frac{K}{\mu} \text{grad} P^*$$

وبإسقاطها على المحاور الإحداثية نحصل على مايلي :

$$\vec{v}_x = - \frac{K}{\mu} \frac{\partial P^*}{\partial x}, \quad \vec{v}_y = - \frac{K}{\mu} \frac{\partial P^*}{\partial y},$$

$$\vec{v}_z = - \frac{K}{\mu} \frac{\partial P^*}{\partial z} \quad (19-3)$$

وإذا كانت الإحداثية Z موجهة عمودياً فإن المعادلات السابقة تصبح على النحو

التالي :

$$v_x = - \frac{K}{\mu} \frac{\partial P}{\partial x}, \quad v_y = - \frac{K}{\mu} \frac{\partial P}{\partial y},$$

$$v_z = - \frac{K}{\mu} \left(\frac{\partial P}{\partial z} + \rho \cdot g \right) \quad (20-3)$$

أو يمكن كتابتها كمايلي :

$$\vec{v} = - \frac{K}{\mu} \left(\text{grad} P - \rho \vec{g} \right) \quad (21-3)$$

عند دراسة حركة السوائل ضمن أوساط مسامية مختلفة ، يمكن ملاحظة وجود

اتجاهات مميزة للجران يكون فيها الجريان فعلاً بدرجة أكبر ، وتتغير هذه الفعالية

بتغير اتجاه الجريان ، أي أن الخصائص الارتشاحية تتغير .

تسمى الأوساط المسامية التي تتعلق النفوذية فيها بتغير اتجاه الجريان ، بالأوساط

متغيرة الخصائص بالاتجاهات . إن تغير خصائص الجريانات الارتشاحية للسوائل

النيوتونية المتجانسة تتعلق بالخصائص الجيومترية للصخر . في مثل هذه الحالة فإنه سيكون لقانون الارتشاح الخطي شكل أكثر تعقيداً من قانون دارسي (٢١-٣) ، حيث يبين أن سرعة الارتشاح الشعاعية وتدرج الضغط الشعاعي لا تتطابقان بالاتجاه . يمكن اختيار الإحداثيات كمايلي ، حيث تسمى هذه الإحداثيات بالإحداثيات الأساسية للصخر .

$$v_x = - \frac{K}{\mu} \frac{\partial P}{\partial x} , v_y = - \frac{K}{\mu} \frac{\partial P}{\partial y} , v_z = - \frac{K}{\mu} \frac{\partial P}{\partial z} \quad (٢٢-٣)$$

تتم دراسة القيم الحدية $K_x = \infty$ ، $K_z = 0$ ، من أجل تبسيط دراسة الارتشاح في مثل هذه الطبقة للوسط المسامي ، فإذا كانت $K_r = 0$ فالسرعة العمودية ستعتمد على سطح الطبقة ، أما حركة السائل فستتم على طول هذه الطبقة . أما عندما $K_z = \infty$ فمن الواضح من علاقة v_z أنه يجب أن يكون $\frac{\partial P}{\partial z} = 0$ ، وهذا يعني أن الضغط متساوٍ هيدروليكيًا ضمن المقطع العرضي ومركبات السرعة الموازية للمستوي xy ستكون موزعة بشكل متجانس ضمن الجريان العرضي .

٣-٣-٣ تأثير الضغط على خواص السوائل والوسط المسامي :

إن المعادلات التفاضلية المستخرجة (١٢-٣) ، (٢٠-٣) ، تحتوي على كثافة السائل ρ ومعامل المسامية m والنفوذية K ولزوجة السائل μ ، فعند إجراء الحسابات لابد من معرفة علاقة هذه العوامل بالضغط .

٣-٣-١ الكثافة :

تعبّر علاقة كثافة السائل المتجانس بالضغط عن معادلة الحالة عند درجة حرارة ثابتة . وعندما لا تتعلق الكثافة بالضغط ، سيحدث لدينا ارتشاح مستقر ، وهذا يعني أن السائل غير قابل للانضغاط :

$$\rho = \text{const} \quad (٢٣-٣)$$

أما في العمليات غير المستقرة ، يتم الحصول على كميات إضافية من النفط نتيجة