

ИССЛЕДОВАНИЕ ФИЛЬТРАЦИИ ГАЗА (ЖИДКОСТИ) ПРИ ЗАКОНЕ СОПРОТИВЛЕНИЯ, ВЫРАЖЕННОМ С ПОМОЩЬЮ R-ФУНКЦИИ

Т. Ф. ИВАНОВ

(Харьков)

Для описания закона сопротивления при одномерной фильтрации газа (жидкости) в пористой среде введены R -функции, зависящие от гидродинамического параметра R и трех дополнительных безразмерных параметров b , β , характеризующих пористую среду. Безразмерный параметр R_* предложен М. Д. Миллионщиковым¹, параметр R_* — некоторое критическое значение R . Приведены обоснования целесообразности введения R -функций. Путем сравнения с опытными данными показано, что при помощи R -функций закон сопротивления при фильтрации выражается с весьма незначительной погрешностью.

В п. 2 решена задача о квазистационарной плоско-радиальной фильтрации газа к скважине из замкнутого пласта, при законе сопротивления, выраженном R -функцией.

Получены формулы для определения зависимости перепадов давления в пласте от установившихся дебитов скважины. Предложен метод оценки критического дебита скважины Q_0 , превышение которого приводит к нарушению закона Дарси. Показано, что в общем случае коэффициент гидропроводности пласта, полученный при обработке данных исследования скважин с применением R -функций, оказывается меньше, чем при использовании двучленной формулы.

1. Закон сопротивления при различных режимах одномерной фильтрации жидкости или газа в пористой среде выразим уравнениями

$$-\frac{\partial p}{\partial x} = \frac{\mu}{k} v f(R, \lambda), \quad R = \frac{\sigma |v| \sqrt{k}}{\mu m \sqrt{m}} \quad (1.1)$$

Здесь v — скорость фильтрации; μ — динамическая вязкость жидкости (газа); k — проницаемость пористой среды; λ — совокупность безразмерных параметров, характеризующих пористую среду; $f(Re, \lambda)$ — функция параметров R , λ ; при малых значениях параметра R , соответствующих выполнению закона Дарси, эта функция равна единице.

Для описания закона сопротивления при фильтрации с нарушением закона Дарси было предложено много различных формул.

В работе [1] приведено большинство таких формул и указано, что любая из них применима только к отдельным системам и при сравнительно узких интервалах изменения скорости фильтрации. При достаточно больших скоростях фильтрации, соответствующих значительному отклонению от закона Дарси, к хорошему согласию с результатами опытов, для широкого класса пористых сред, приводит двучленная формула закона сопротивления, предложенная в 1901 г. Форхгеймером.

Закон сопротивления с применением двучленной формулы имеет вид

$$-\frac{\partial p}{\partial x} = \frac{\mu}{k} v (b_0 + b_1 R) \quad (b_0, b_1 = \text{const}) \quad (1.2)$$

В работах [2, 3] и некоторых других двучленная формула рекомендуется для описания закона сопротивления при любых значениях параметра R .

Однако для того чтобы формула (1.2) удовлетворяла результатам опытов при $R \rightarrow 0$, коэффициент b_0 должен быть равен единице. Это ограничение коэффициента b_0 не приводит к удовлетворительному согласию с данными опытов при конечных значениях параметра R , соответствующих, в частности, выполнению закона Дарси и вместе с тем снижает общность двучленной формулы при больших значениях параметра R .

Учитывая выполнение закона Дарси при малых значениях параметра R и применимость двучленной формулы (1.2) при больших значениях параметра Re , будем полагать, что функция $f(R, \lambda)$ в уравнении (1.1) удовлетворяет условиям

$$f(R, \lambda) = 1 \text{ при } R \leq R_*, \quad f(R, \lambda) \sim b_0 + b, \quad R \text{ при } R \rightarrow \infty \quad (1.3)$$

¹ Автору результаты М. Д. Миллионщикова известны по отчетам Института механики АН СССР, которые относятся к 1950 г.

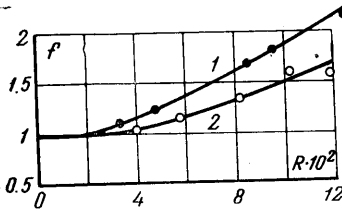
Эти условия более общие, чем в работе [4]. Для природных пористых сред в работе М. Д. Миллионщикова критические значения параметра R указываются в пределах от $R_* = 0.022$ до $R_* = 0.29$

$$R_* = 0.022 - 0.29$$

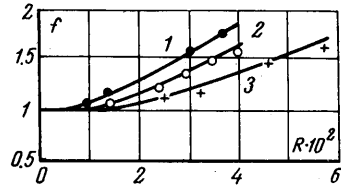
Критические значения параметра R в цементированных песчаниках, как правило, меньше, чем в пористой среде, состоящей из нецементированных круглых шариков одинакового радиуса [4].

Этот факт, по-видимому, объясняется тем, что в песчаниках поры более извилисты, чем в пористой среде из одинаковых шариков.

Критические значения параметра R_* в значительной мере обусловлены так же угловатостью частиц, составляющих пористую среду. Так, при фильтрации воды че-



Фиг. 1



Фиг. 2

рез молотую спрессованную ракушку с размерами частиц 0.1—0.04 мм критические значения параметра R_* в ряде опытов оказались меньше 0.015. Таким образом, каждая пористая среда характеризуется своим критическим значением R_* параметра R . Поэтому можно полагать, что критическое значение R_* параметра R при заданном направлении скорости фильтрации служит независимым постоянным параметром пористой среды, характеризующим совершенство (гладкость) проточных каналов пористой среды.

При анализе экспериментальных данных по фильтрации в природных пористых средах обнаружены интервалы переходного режима фильтрации, соответствующего переходу от закона Дарси к квадратичному закону сопротивления.

В этом интервале значений параметра R при возрастании скорости фильтрации возрастает число пор, в которых нарушается линейный закон сопротивления. Поэтому функция $f(R, \lambda)$ имеет непрерывную первую производную по R при любых значениях этого параметра. Нарушение линейного закона сопротивления в группе пор очевидно должно вызвать возмущение потока жидкости в соседних порах через поперечные каналы. Поэтому можно полагать, что длина интервала переходного режима фильтрации тем меньше, чем больше проницаемость пористой среды в направлениях, нормальных к вектору скорости фильтрации. Судя по графикам, опубликованным в растворах [4, 5], в которых приведены результаты обработки некоторых опытных данных, интервалы переходного режима фильтрации в пористых средах, состоящих из сферических обсортированных частиц, исчезающе малы. В общем случае для оценки интервалов переходного режима одномерной фильтрации в данной пористой среде требуется самостоятельный параметр β . Третьим параметром, определяющим значение производной от $f(R, \lambda)$ по R при квадратичном законе сопротивления, является коэффициент b_1 в уравнении (1.2).

Для приближенного представления функции $f(R, \lambda)$ при любых значениях параметра R предлагается R -функция, зависящая от параметра R и трех постоянных параметров R_* , b , β , удовлетворяющая условиям (1.3) и определяемая равенствами

$$f(R) = 1 \quad \text{при } R \leq R_*$$

$$f(R) = 1 - b \left(1 + \frac{1}{\beta} \right) + \frac{bR}{R_*} + \frac{b}{\beta} \frac{R_*^\beta}{R^\beta} \quad \text{при } R \geq R_* \quad (1.4)$$

$$(b(1 + \beta^{-1}) \leq 1)$$

Здесь R_* , b , β — постоянные параметры.

Нетрудно убедиться, что R -функция $f(R)$ однозначно определяется предельным равенством

$$f(R) = 1 - b \left(1 + \frac{1}{\beta} \right) + b \left(1 + \frac{R^\epsilon}{R_*^\epsilon} \right)^{1/\epsilon} + \frac{b}{\beta} \left(1 + \frac{R^{\beta\epsilon}}{R_*^{\beta\epsilon}} \right)^{1/\epsilon}, \quad \epsilon \rightarrow \infty$$

Постоянные параметры R_* , b , β подлежат определению для каждой пористой среды из опытных данных.

В большинстве случаев параметр β можно принять равным единице в трещиноватых породах и скелетированных песчаниках и равным бесконечности в случае нескелетированных песков.

Сравнение с опытными данными [6-8] показывает, что при надлежащем выборе коэффициентов R_* , b , β , выражения (1.4) определяются функции $f(R_*, \lambda)$, в уравнении (1.1) с незначительной погрешностью.

На фиг. 1, 2 приведены дискретные значения функций $f(R, \lambda)$, подсчитанные из экспериментальных данных работы [6], и кривые соответствующих функций $f(R)$, определенных равенствами вида (1.4) при $\beta = 1$.

Расхождение получается не более чем на 1-2%, что находится в пределах погрешности подсчета функций $f(R, \lambda)$ из данных работы [6].

В таблице приведены значения коэффициентов R_* и b в уравнениях (1.4) для ряда образцов (7, 14, 8, 20, 13), а также пористость и проницаемость этих образцов по данным работы [6].

Подобные же результаты были получены и при сравнении значений функций $f(R)$ ($\beta \rightarrow \infty$) со значениями $f(R, \lambda)$, вычисленными в работе [4] из экспериментальных данных по фильтрации через слой нескелетированных шариков [7].

Из (1.1), (1.4) имеем выражение закона сопротивления с применением R -функции

$$-\frac{\partial p}{\partial x} = \frac{\mu}{k} v \quad \text{при } R \leq R_* \quad (1.5)$$

$$-\frac{\partial p}{\partial x} = \frac{\mu}{k} v \left[1 + b \left(\frac{R}{R_*} - 1 \right) + \frac{b}{\beta} \left(\frac{R_*^\beta}{R^\beta} - 1 \right) \right]$$

при $R \geq R_*$.

2. Система уравнений (1.5) совместно с уравнением неразрывности и уравнениями состояния описывает в общем случае одномерную нестационарную фильтрацию однородной жидкости (газа) в пористой среде. Уравнение неразрывности при радиальной фильтрации имеет вид

$$\frac{\partial(m\sigma)}{\partial t} + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r}(r\sigma v) = 0 \quad (2.1)$$

Исследуем задачу о квазистационарной плоско-радиальной фильтрации жидкости (газа) к скважине радиуса r_1 , из кругового замкнутого пласта постоянной мощности h с контуром питания радиуса r_2 , при законе сопротивления, выраженном уравнениями (1.5) и выполнении условий

$$\sigma_1 v_1 = \text{const}, \quad \sigma_2 v_2 = 0 \quad (2.2)$$

Здесь $\sigma_1 v_1$ — массовая скорость фильтрации при $r = r_1$, $\sigma_2 v_2$ — массовая скорость фильтрации при $r = r_2$. Массовый дебит скважины определяется равенством

$$q = -2\pi h r_1 \sigma_1 v_1 \quad (2.3)$$

Из (2.3) следует, что первое условие (2.2) выполняется при постоянстве массового дебита скважины.

В силу (2.3) при постоянстве дебита скважины уравнение (2.1) имеет единственное решение, удовлетворяющее условиям (2.2)

$$r\sigma v = -\frac{q}{2\pi h} \left(1 - \frac{r^2}{r_2^2} \right)^{-1}, \quad \frac{\partial(m\sigma)}{\partial t} = -\frac{q}{2\pi h} \left(1 - \frac{r_1^2}{r_2^2} \right)^{-1} = \text{const} \quad (2.4)$$

Из (2.4) и второго уравнения (1.1) имеем выражения для параметра

$$R = \frac{q \sqrt{k}}{2\pi h \mu m \sqrt{\gamma m}} \left(\frac{1}{r} - \frac{r}{r_2^2} \right) \left(\frac{1}{r_1} - \frac{r_1}{r_2^2} \right)^{-1} \quad (2.5)$$

Полагая величину выражения $\mu k^{1/2} m^{-3/2}$ в промежутке [$r_k \geq r \geq r_1$] постоянной и представляя в (1.5) выражение σv из (2.4) и R из (2.5), получаем после преобразований

$$\frac{2\pi h k}{q v} \frac{\partial p}{\partial r} = \left(\frac{1}{r} - \frac{r}{r_2^2} \right) \quad \text{при } R \leq R_*$$

$$\frac{2\pi h k}{q\nu} \frac{\partial p}{\partial r} = (1 - b - b\beta^{-1}) \left(\frac{1}{r} - \frac{r}{r_2^2} \right) + B_1 \left(\frac{1}{r} - \frac{r}{r_2^2} \right)^2 + B_2 \left(\frac{1}{r} - \frac{r}{r_2^2} \right)^{1-\beta} \quad (2.6)$$

$$B_1 = b \left(\frac{1}{r_k} - \frac{r_k}{r_2^2} \right)^{-1}, \quad B_2 = \frac{b}{\beta} \left(\frac{1}{r_k} - \frac{r_k}{r_2^2} \right)^\beta$$

Здесь r_k — значение r , соответствующее при заданном дебите критическому значению R_* параметра R .

При исследовании поставленной выше задачи возможно, в зависимости от установившегося дебита скважины, существование различных режимов фильтрации.

Обозначим через q_* критический дебит, при котором критическое значение R_* параметра R достигается при $r = r_1$. Тогда при $q \leq q_*$ во всей области фильтрации справедлив закон Дарси и фильтрация определяется одним первым уравнением (2.6).

Это условие обычно выполняется при разработке нефтяных месторождений.

Обозначим через q_m предельный дебит, при котором критическое значение параметра R достигается на внешней границе области фильтрации. Тогда при $q \geq q_m$ фильтрация определяется одним вторым уравнением (2.6).

При разработке газовых месторождений установившиеся дебиты скважины во многих случаях оказываются выше критического дебита q_* , но практически никогда не достигают предельного значения q_m . Более того, анализ результатов исследования газовых скважин при установившихся отборах на месторождениях Украины показал, что предельные дебиты q_m выше свободных дебитов скважин. Следовательно, при разработке газовых месторождений в области питания каждой скважины в большинстве случаев наблюдаются смешанные режимы фильтрации, соответствующие выполнению неравенства

$$q_* < q < q_m \quad (2.7)$$

При выполнении неравенства (2.7) снаружи цилиндрической поверхности радиуса r_* справедливо первое уравнение (2.6), а внутри цилиндра закон сопротивления определяется вторым равенством (2.6), которое служит непрерывным продолжением первого равенства при переходе через цилиндрическую поверхность радиуса r_* .

При постоянном горном давлении и установившемся отборе жидкости (газа) в однородной пористой среде выражение $k\sigma\mu^{-1}$ можно выразить в виде функции давления жидкости (газа)

$$k\sigma\mu^{-1} = \varphi(p)$$

Используя это выражение и проведя интегрирование уравнений (2.6), получаем выражения, определяющие перепады давлений в области питания скважины

$$\frac{2\pi h}{q} \int_{p_*}^{p_2} \varphi(p) dp = \ln \frac{r_2}{r_1} - \frac{1}{2} \frac{r_*^2}{2r_2^2} \quad (2.8)$$

$$\frac{2\pi h}{q} \int_{p_1}^{p_*} \varphi(p) dp = \left(1 - b - \frac{b}{\beta} \right) \left(\ln \frac{r_*}{r_1} - \frac{r_1^2}{2r_2^2} \right) + bD_1 + \frac{b}{\beta} D_2$$

$$D_1 = \left(\frac{1}{r_*} - \frac{r_*}{r_2^2} \right)^{-1} \left[\frac{1}{r_1} - \frac{1}{r_k} - \frac{2}{r_2^2} (r_* - r_1) + \frac{r_*^3 - r_1^3}{3r_2^4} \right]$$

$$D_2 = \left(\frac{1}{r_*} - \frac{r_*}{r_2^2} \right)^\beta \left[\frac{r_*^\beta - r_1^\beta}{\beta} - \frac{(\beta - 1)(r_*^{\beta+2} - r_1^{\beta+2})}{(\beta + 2)r_2^2} + \frac{\beta(\beta - 1)(r_*^{\beta+4} - r_1^{\beta+4})}{2(\beta + 4)r_2^4} \right]$$

Согласно (2.4), между критическим радиусом скважины $r_* \geq r_1$ и дебитом скважины $q \geq q_0$ существует зависимость

$$r_* \left(1 - \frac{r_*^2}{r_2^2} \right)^{-1} \left(1 + \frac{r_1^2}{r_2^2} \right) = - \frac{q}{2\pi h \sigma_k \nu_k} \quad (2.9)$$

В однородной пористой среде величина R_* по условию является постоянной. Поэтому и в силу принятого ранее условия $k^{1/2} m^{-3/2} \mu = \text{const}$ в $[r_* \geq r \geq r_1]$ допустимо считать величину произведения $\sigma_* \nu_*$ для заданной области фильтрации постоянной. Тогда из (2.9) следует, что в промежутке $[r_1 \leq r \leq r_2]$ выполняется условие

$$\frac{r_*}{r_1} \left(1 - \frac{r_1^2}{r_2^2} \right) \left(1 - \frac{r_*^2}{r_2^2} \right)^{-1} = \frac{q}{q_*} \quad (2.10)$$

Учитывая, что в условиях разработки нефтяных и газовых месторождений выполняется неравенство $r_1, r_* \ll r_2$, из (2.9) и (2.10) находим приближенное выражение для зависимости перепада давления в области питания скважины от установившегося дебита скважины при $q \geq q_*$

$$2\pi h \int_{p_1}^{p_2} \varphi(p) dp \approx q \left(\ln \frac{r_2}{r_1} - \frac{1}{2} \right) - \frac{bq^2}{q_*} \left[1 - \frac{q_*}{q} \left(\frac{1}{\beta^2} \right) - \frac{q^{1+\beta}}{\beta^2 q^{1+\beta}} - \left(1 + \frac{1}{\beta} \right) \frac{q_*}{q} \ln \frac{q}{q_*} \right] \quad (2.11)$$

При $q \leq q_*$ в правой части равенства (2.11) следует учитывать только линейный относительно q член, не содержащий множителя b .

В ряде случаев при исследовании газовых скважин при установившихся отборах проницаемость можно считать независимой от давления, а частное $\sigma\mu^{-1}$ приближенно выразить в виде степенной функции давления [9]

$$\varphi(p) = k\sigma\mu^{-1} = a\sigma_0\mu_0^{-1}kp^\alpha \quad (k = \text{const}) \quad (2.12)$$

Здесь σ_0, μ_0 — соответственно плотность и вязкость газа в нормальных условиях (0°C , 1 ат), a — близкая к единице постоянная, $\alpha \leq 1$ — постоянная, так же мало отличающаяся от единицы.

Постоянные a, α следует подбирать так, чтобы для заданных пластового и минимального забойного давлений приближение формулой (2.7) было наилучшим.

Подставляя (2.12) в (2.11), получаем после преобразований

$$\Delta p^{\alpha+1} = A Q + \left[1 - \frac{Q_*}{Q} \left(1 - \frac{1}{\beta^2} \right) - \frac{Q_*^{1+\beta}}{\beta^2 Q^{1+\beta}} - \left(1 + \frac{1}{\beta} \right) \frac{Q_*}{Q} \ln \frac{Q}{Q_*} \right] B Q^2 \quad (2.13)$$

$$A = \frac{(\alpha+1)\mu_0}{2\pi h k a} \ln \frac{r_2}{r_1}, \quad B = \frac{(\alpha+1)b\mu_0}{2\pi h k a Q_*} \quad \left(Q = \frac{q}{\sigma_0}, \quad Q_* = \frac{q_*}{\sigma_0} \right)$$

Здесь Q — объемный дебит, отнесенный к нормальным условиям.

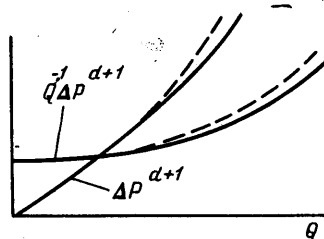
Вид зависимостей $\Delta p^{\alpha+1}$ и $Q^{-1}\Delta p^{\alpha+1}$ от Q приведен на фиг. 3 сплошными кривыми при $\beta = 1$ и пунктирными при $\beta = \infty$.

Кривая $\Delta p^{\alpha+1}$ при дебите, меньшем Q_0 , представлена отрезком прямой, который при $Q = Q_0$ начинает искривляться, асимптотически приближаясь при $Q \gg Q_0$ к квадратичной параболе. На кривой $Q^{-1}\Delta p^{\alpha+1}$ начальный участок выражен отрезком прямой, параллельной оси Q . При $Q = Q_0$ прямая начинает искривляться, а при $Q \gg Q_0$ асимптотически стремится к прямой, направленной под углом $\arctg \text{tg } B$ к оси Q .

Расстояние от оси Q до начального отрезка прямой $Q^{-1}\Delta p^{\alpha+1}$ при $Q < Q_0$ определяет коэффициент A в уравнениях (2.8). Этот коэффициент при обработке экспериментальных кривых, полученных при исследовании газовых скважин на установившихся отборах, в общем случае оказывается выше, чем при использовании двучленных формул. Поэтому коэффициент гидропроводности пласта kh/μ , определенный из второго равенства (2.12), оказывается меньше, чем при использовании двучленной формулы [10].

При использовании двучленной формулы для обработки результатов исследования скважин даже со спуском глубинных манометров на забой часто возникает необходимость во введении поправочного коэффициента C , превращающего двучленную формулу в трехчленную. Использование формул (2.12), как правило, исключает необходимость введения поправочного коэффициента C , если поток на забое скважины однофазный. Следует отметить так же, что разброс значений коэффициента A в формуле (2.12) для соседних скважин одного месторождения оказывается в общем случае меньше, чем при использовании двучленной формулы.

При очень малых значениях Q_* , когда исследования проводятся при дебитах, в десятки раз превышающих Q_* , кривые, определяющиеся формулой (2.12), весьма мало отличаются от квадратичных парабол.



Фиг. 3

ЛИТЕРАТУРА

1. Шейдеггер А. Э. Физика течения жидкостей через пористые среды. М., Гостехиздат, 1960.
2. Чекалюк Э. Б. Псевдокритические параметры фильтрации. Нефтяное хозяйство, 1947, № 9.
3. Минский Е. М. О турбулентной фильтрации газа в пористых средах. Сб. «Вопросы добычи, транспорта и переработки приточных газов». М.—Л., 1951.
4. Николаевский В. Н. О подобии в среднем микроструктур поровых пространств. Изв. АН СССР, ОТН, Механика и машиностроение, 1960, № 4.
5. Коваленко Э. К., Крашенинников Ю. Н. О пределе применимости закона Дарси. М., «Недра». Тр. Уфимск. нефтяного н.-и. ин-та, 1967, вып. 17.
6. Фенчер Д., Льюис Д., Берно К. Физические испытания пород нефтяных и газовых пластов. Иностр. нефтяная техн., 1934, вып. 105.
7. Жаваоронков Н. М., Азров М. Э., Умник Н. Н. Гидравлические сопротивления и плотность упаковки зернистого слоя. Ж. физ. химии. 1949, т. 23, вып. 3.
8. Трещин Г. Ф. Фильтрация жидкостей и газов в пористых средах М., Гостехиздат, 1959.
9. Лейбензон Л. С. Движение природных жидкостей и газов в пористой среде. М., Гостехиздат, 1947.
10. Инструкция по исследованию газовых скважин. М., Гостехиздат, 1961.

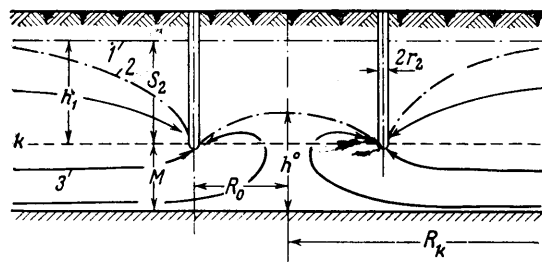
ПРИТОК ПОДЗЕМНЫХ ВОД К КОЛЬЦЕВОМУ НЕСОВЕРШЕННОМУ ГОРИЗОНТАЛЬНОМУ ДРЕНАЖУ

А. Ж. МУФТАХОВ

(Челябинск)

Кольцевые несовершенные горизонтальные дренажи находят широкое применение при защите промышленных площадок и жилых массивов от подтопления подземными водами. Они представляют собой дренажную траншею, пройденную по периметру защищаемого контура, заполненную для приема и отвода воды хорошо фильтрующим материалом. Решение задачи о нестационарной фильтрации воды к таким дренажам позволяет оценить их эффективность, т. е. определить величину притока и положения уровня подземных вод в произвольной точке водоносного пласта, в том числе в центре дренаруемого контура, в любой момент времени.

При работе кольцевого несовершенного горизонтального дренажа поступающий в него поток является пространственным, а уровень подземных вод в центре дренаруемого контура постепенно опускается, пока не займет установившегося положения (несколько выше, чем уровень в самых дренах; фиг. 1). Вопрос о фильтрационном расчете кольцевых дренажей в условиях установившегося движения исследован [1], для неустановившейся фильтрации решения отсутствуют. Ниже решается задача о



Фиг. 1. Схема кольцевого несовершенного горизонтального дренажа в безнапорных водах: 1 — уровень подземных вод до работы дренажа, 2 — кривая депрессии при работе дренажа, 3 — линии токов

Здесь ρ — радиус-вектор, a — коэффициент пьезопроводности, k — коэффициент фильтрации, t — время.

Будем считать, что кольцевой несовершенный горизонтальный дренаж образован из бесчисленного множества точечных стоков, равномерно распределенных по цилиндрической поверхности радиуса R_0 и высотой h_0 . Тогда, если полный приток воды

неустановившейся фильтрации подземных вод к кольцевому несовершенному горизонтальному дренажу исходя из потенциала точечного стока в пространстве.

Понижение напора, вызываемое в производной точке пространства непрерывно действующим точечным стоком с дебитом q , определяется по формуле [2, 3]

$$S = \frac{q}{8\pi \sqrt{\pi} k \sqrt{a}} \int_0^t \exp \left[-\frac{\rho^2}{4a(t-\tau)} \right] \frac{d\tau}{(t-\tau)^{3/2}} \quad (1)$$