

УДК 539.422

ТОЧНОЕ КВАЗИСТАЦИОНАРНОЕ РЕШЕНИЕ ЗАДАЧИ О ГИДРАВЛИЧЕСКОМ РАЗРЫВЕ ПРОНИЦАЕМОГО ПЛАСТА

Ю. Н. Гордеев, Д. О. Бабаева, Е. Б. Сандаков

Национальный исследовательский ядерный университет "МИФИ", 115409 Москва

E-mail: yuGordeyev@yandex.ru

В рамках модели трещины Перкинса — Керна построено точное решение задачи о распространении гидроразрыва в проницаемой среде при постоянном режиме закачивания жидкости в частично вскрываемый пласт. С использованием поля давления фильтрующейся жидкости, определяемой уравнением Шелкачева (типа пьезопроводности), находится объем утечки этой жидкости из трещины. Получены универсальные профили распределения давления жидкости в трещине и скорости вытекания жидкости из нее. Показано, что в вершине трещины Перкинса — Керна имеет место резкое увеличение объема утечек из трещины.

Ключевые слова: трещина Перкинса — Керна, точное решение, фильтрация жидкости разрыва в пласте.

Рассматривается распространение вертикальной трещины гидроразрыва, имеющей постоянную высоту, под действием закачиваемой в нее при постоянном давлении вязкой жидкости. Трещина (модель, промежуточная между двумерной и псевдотрехмерной моделями [1]) частично вскрывает кровлю и подошву [2]. Использовалась модель Перкинса — Керна, в которой вертикальные сечения не взаимодействуют друг с другом и в каждом вертикальном сечении трещина описывается моделью Христиановича с условием плавного смыкания ее берегов. В работе [2] с использованием метода итераций решалась задача в аналогичной постановке, когда вязкость жидкости разрыва существенно отличалась от вязкости пластовой жидкости.

В настоящей работе в предположении о квазистационарности движения жидкости в трещине, равенстве вязкостей пластовой жидкости и жидкости в трещине и локально-одномерном характере фильтрационных утечек построено точное решение задачи, соответствующей режиму нагнетания при постоянном давлении. Полученное решение (распределение давления в трещине) представлено в виде одной универсальной безразмерной функции, не зависящей от параметров.

1. Постановка задачи. Для расчета процессов разрыва пласта использовалась модель Перкинса — Керна [3, 4].

Пусть при гидравлическом разрыве пласта толщиной $2h$ образуется вертикальная трещина, имеющая постоянную высоту $2H$ и длину $2l \gg 2H > 2h$ и симметричная относительно скважины (рис. 1). Тогда в каждый момент времени в любом вертикальном сечении трещины $x = \text{const}$ давление в ней можно считать постоянным: $p = p_c(x, t)$. В силу большой протяженности трещины примем гипотезу плоских сечений, в соответствии с которой в каждом сечении $x = \text{const}$ раскрытие трещины $2w$ определяется решением плоской

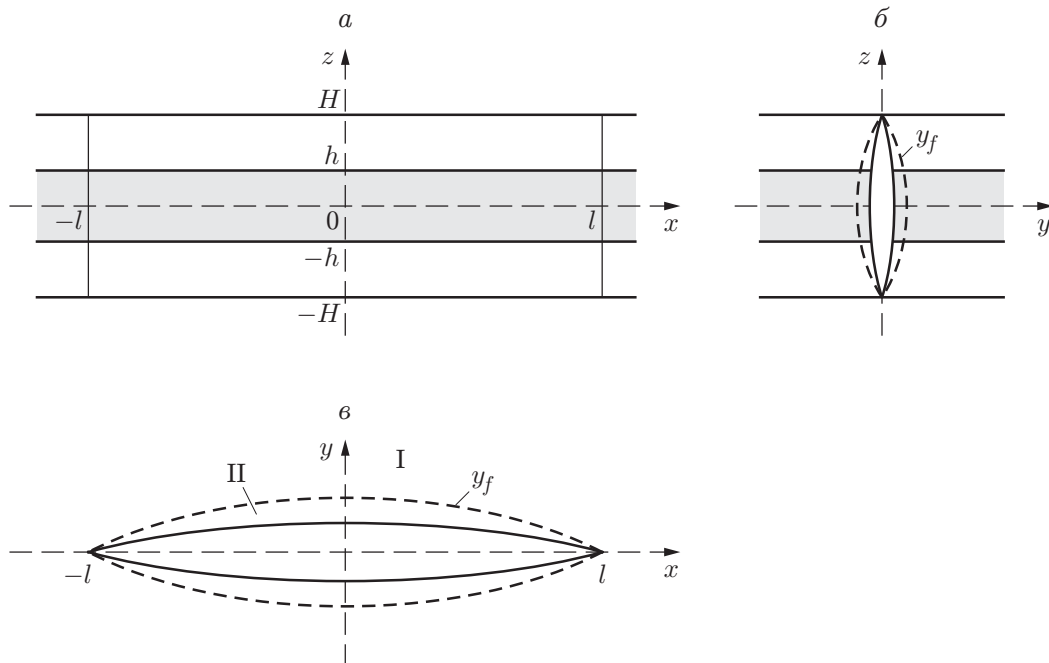


Рис. 1. Схема вертикальной трещины гидроразрыва Перкинса — Керна:
 а — положение трещины в плоскости (x, z) , б — форма трещины в плоскости (y, z) ,
 в — форма трещины в плоскости (x, y)

задачи теории упругости и пропорционально разности между локальным значением давления в трещине $p_c(x, t)$ и боковым горным давлением $\sigma = \text{const}$. При этом на концах трещины $x = \pm l(t)$ смыкание поверхностей определяется условием $p_c = \sigma$, аналогичным условию Христиановича [5]. Движение пластовой жидкости будем считать плоским, подчиняющимся уравнениям упругого режима фильтрации [6].

В рамках сделанных предположений процесс гидравлического разрыва пласта описывается системой уравнений [7]

$$\frac{\partial}{\partial t} \langle w \rangle + \frac{\partial}{\partial x} \langle wu \rangle = -\langle 2hv_L \rangle, \quad u = -\frac{w^2}{3\mu} \frac{\partial p}{\partial x}, \quad v_L = -\frac{k}{\mu} \frac{\partial p}{\partial y}, \quad (1.1)$$

где

$$\langle f \rangle = \frac{1}{H} \int_{-H}^H f(z) dz;$$

$$w(x, z, t) = \frac{2(1 - \nu^2)}{E} \sqrt{H^2 - z^2} [p_c(x, t) - \sigma], \quad |x| \leq l(t), \quad |z| \leq H; \quad (1.2)$$

$$\frac{\partial p}{\partial t} = \kappa \left(\frac{\partial^2 p}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 p}{\partial y^2} \right), \quad |x| \leq l(t), \quad |y| \geq 0, \quad (1.3)$$

u — скорость движения жидкости в трещине; v_L — скорость фильтрации жидкости через боковые поверхности трещины в пласт; E, ν — модуль Юнга и коэффициент Пуассона пласта и окружающих пород; $p(x, y, t)$ — давление в пласте, $p_c(x, t)$ — давление в трещине; κ — коэффициент пьезопроводности.

Уравнения (1.1) представляют собой уравнение неразрывности потока в трещине, формулу Буссинеска для движения вязкой жидкости в узкой щели, закон фильтрации Дарси;

уравнение (1.2) является решением плоской задачи теории упругости о трещине при однородном нагружении ее поверхностей; (1.3) — уравнение непрерывности для течения пластовой жидкости [6].

Для замыкания системы (1.1)–(1.3) используем условие плавного смыкания поверхностей трещины

$$p_c(\pm l(t), t) = \sigma \quad (1.4)$$

и условия непрерывности давлений и потоков на поверхностях трещины

$$p_c(x, t) = p(x, 0, t), \quad v_L(x, t) = v(x, 0, t)$$

($v(x, y)$ — нормальная к плоскости трещины компонента скорости фильтрующейся жидкости). Кроме того, зададим начальные условия: пластовое давление p^0 , начальный размер трещины l_0 , а также режим нагнетания жидкости в трещину:

$$p(x, y, 0) = p^0, \quad l(0) = l_0, \quad p(0, t) = p_0, \quad (1.5)$$

где $p_0 > \sigma$ — давление нагнетания жидкости разрыва.

Далее будем использовать естественные упрощения задачи, перенося условия на поверхностях трещины в плоскость $y = 0$.

Подставляя (1.2) в (1.1), получаем уравнение для распределения давления в трещине

$$a \frac{\partial}{\partial t} (p_c - \sigma) - \frac{\partial^2}{\partial x^2} (p - \sigma)^4 + b v_L = 0, \quad (1.6)$$

$$|x| \leq l(t), \quad a = \frac{\mu E^2}{4(1 - \nu^2)^2 H^2}, \quad b = \frac{h \mu E^3}{2\pi(1 - \nu^2)^3 H^4},$$

содержащее неизвестную скорость фильтрационных утечек $v_L(x, t)$.

Таким образом, для определения неизвестных функций $p(x, t)$, $v_L(x, t)$ имеем уравнения (1.6), (1.1); входящая в них функция $p(x, y, t)$ должна удовлетворять уравнению пьезопроводности (1.3), а для отыскания размера трещины $l(t)$ используем условие (1.4). Вместе с условиями (1.5) выражения (1.6), (1.1), (1.4) образуют полную систему уравнений для решения поставленной задачи.

2. Переход к безразмерным переменным. Перейдем к новым переменным по формулам

$$\tau = \frac{t}{t_0}, \quad X = \frac{x}{l(t)}, \quad L(\tau) = \frac{l(t)}{l_0}, \quad Y = \frac{y}{y_0 L^2},$$

$$P_c(X, \tau) = \frac{p_c}{\sigma}, \quad P(X, Y, \tau) = \frac{p}{\sigma}, \quad V_L = -\frac{\partial P}{\partial Y}, \quad (2.1)$$

$$P_0 = \frac{p_0}{\sigma}, \quad P^0 = \frac{p^0}{\sigma},$$

где t_0, y_0 — масштабные коэффициенты; $L(\tau)$ — неизвестная функция, подлежащая определению.

После ряда преобразований система уравнений рассматриваемой задачи в переменных (2.1) принимает вид

$$-\varepsilon L^2 \left(\frac{\partial}{\partial \tau} - \frac{1}{L} \frac{dL}{dt} X \frac{\partial}{\partial X} \right) (P_c - 1) + \frac{\partial^2}{\partial X^2} (P_c - 1)^4 = V_L,$$

$$V_L = -\frac{\partial}{\partial Y} P, \quad (2.2)$$

$$L^4 \left(\frac{\partial}{\partial t} - \frac{1}{L} \frac{dL}{dt} X \frac{\partial}{\partial X} - 2 \frac{1}{L} \frac{dL}{dt} Y \frac{\partial}{\partial Y} \right) P = \frac{\partial^2}{\partial Y^2} P + \left[\frac{y_0}{l_0} L \right]^2 \frac{\partial^2}{\partial X^2} P,$$

где

$$y_0 = \frac{8}{\pi} \left[\frac{E}{(1-\nu^2)\sigma} \right]^3 \frac{kl_0^2 h}{H^4}, \quad t_0 = \frac{l_0^2}{\varkappa}, \quad \varepsilon = \frac{4\mu\varkappa}{\sigma} \left[\frac{E}{(1-\nu^2)H\sigma} \right]^2,$$

условие плавного смыкания поверхностей трещины (1.4) записывается в виде

$$P_c(1, \tau) = 1, \quad (2.3)$$

а из условий (1.5) получаем

$$P(X, Y, 0) = P^0, \quad L(0) = 1, \quad P_c(0, \tau) = P_0. \quad (2.4)$$

3. Квазистационарный режим распространения трещины. Из системы (2.2), содержащей малый параметр $(y_0/l_0)^2$, характеризующий отношение толщины зоны проникновения в пласт жидкости разрыва к размеру трещины, получаем систему уравнений

$$\begin{aligned} \varepsilon L^2 \left(\frac{\partial}{\partial t} - \frac{1}{L} \frac{dL}{dt} X \frac{\partial}{\partial X} \right) (P_c - 1) + \frac{\partial^2}{\partial X^2} (P_c - 1)^4 = V_L, \quad V_L = -\frac{\partial}{\partial Y} P_c, \\ L^4 \left(\frac{\partial}{\partial t} - \frac{1}{L} \frac{dL}{dt} X \frac{\partial}{\partial X} - 2 \frac{1}{L} \frac{dL}{dt} Y \frac{\partial}{\partial Y} \right) P = \frac{\partial^2}{\partial Y^2} P. \end{aligned} \quad (3.1)$$

Найдем стационарные решения $P(X)$, $V_L(X)$, $P(X, Y)$ системы (3.1).

В предположении, что $L(\tau)$ является решением уравнения $L^3 dL/d\tau = \alpha = \text{const}$ или $L(\tau) = (1 + 4\alpha\tau)^{1/4}$ с учетом $L(0) = 1$, все уравнения (3.1), кроме первого, при $\partial(\cdot)/\partial t = 0$ не зависят от времени. При этом первое уравнение принимает вид

$$\frac{\varepsilon\alpha}{L^2} X \frac{\partial}{\partial X} (P_c - 1) + \frac{\partial^2}{\partial X^2} (P_c - 1)^4 = V_L. \quad (3.2)$$

Зависимость от времени в уравнении (3.2) сохраняется вследствие наличия коэффициента $\varepsilon\alpha/L^2$ перед первым членом, который учитывает изменение объема трещины при изменении в ней давления. В случаях, когда фильтрационные утечки V_L велики, вклад первого члена уравнения (3.2) в перераспределение потока жидкости в трещине становится малым ($\varepsilon\alpha \ll 1$) и им можно пренебречь. Параметр α и функции $P(X)$, $V_L(X)$, $P(X, Y)$ определим из системы уравнений

$$\frac{d^2}{dX^2} (P_c - 1)^4 = V_L, \quad V_L = -\frac{\partial}{\partial Y} P_c(X, 0); \quad (3.3)$$

$$-\alpha \left(X \frac{\partial}{\partial X} + 2Y \frac{\partial}{\partial Y} \right) P = \frac{\partial^2}{\partial Y^2} P, \quad P(X, Y) = P^0(X^2 + Y^2 \rightarrow \infty). \quad (3.4)$$

Поскольку в приближении (3.3), (3.4) изменением объема трещины можно пренебречь, количество втекающей в трещину жидкости равно количеству вытекающей из нее за счет утечек.

В соответствии с (2.3), (2.4) функции $P(X)$, $P(X, Y)$ должны удовлетворять условиям

$$P_c(1) = 1, \quad P(0) = P_0 \quad (3.5)$$

и условию невозмущенности на бесконечности. Однако постановка последнего в данном случае оказывается нетривиальной. Действительно, после понижения порядка уравнения пьезопроводности по переменной X , означающего переход к схеме локально-одномерных

утечек, и с учетом симметрии задачи относительно оси $X = 0$ его решение должно отыскиваться в области $0 \leq X \leq 1$, $Y \in [-\infty, \infty]$. При этом на границах области задаются граничные условия, причем возмущения не должны опережать вершину трещины:

$$(X, Y) = P^0 \quad (0 \leq X < 1, Y \rightarrow \infty), \quad \frac{\partial P(X=0, Y)}{\partial X} = 0, \quad P(1+0, Y) = P^0. \quad (3.6)$$

Невозмущенность потока на границах полосы $|X| = 1$ имеет простой физический смысл: в силу одномерного характера утечек возмущения потока перед концами трещины ($|X| > 1$) отсутствуют. Следовательно, они отсутствуют и на границах возмущенной и невозмущенной областей — прямых $|X| = 1$. Таким образом обеспечивается непрерывность решения задачи.

4. Автономное решение. Для решения автономной задачи (3.3)–(3.6) в первую очередь необходимо найти метод решения. Рассмотрим уравнение (3.5). Целесообразно перейти к новым координатам

$$\xi = X^2, \quad \eta = \sqrt{\alpha} Y, \quad \Phi = P - P^0.$$

Тогда функция $\Phi(\xi, \eta)$ удовлетворяет уравнению

$$-\left(\xi \frac{\partial}{\partial \xi} + \eta \frac{\partial}{\partial \eta}\right) \Phi = \frac{\partial^2}{\partial \eta^2} \Phi. \quad (4.1)$$

Стандартный подход к решению уравнения (4.1) предполагает использование метода разделения переменных.

Подставляя в (4.1) равенство

$$\Phi(\xi, \eta) = R(\xi)F(\eta),$$

получаем

$$\xi \frac{d}{d\xi} R = \lambda R, \quad \frac{d^2}{d\eta^2} F + \eta \frac{d}{d\eta} F = -\lambda F. \quad (4.2)$$

Решения уравнений (4.2) имеют вид:

— при $\lambda = 0$

$$R_0(\xi) = c_0 = \text{const}, \quad F_0(\eta) = \text{erfc}(|\eta|/\sqrt{2}); \quad (4.3)$$

— при $\lambda = n + 1$, $n \geq 0$

$$R_{n+1} = \xi^{(n+1)}, \quad F_{n+1} = \exp(-\eta^2/2) H_n(\eta/\sqrt{2}), \quad (4.4)$$

где $H_n(\eta)$ — многочлены Эрмита, ортогональные на прямой $-\infty < \eta < \infty$ с весом $\exp(-\eta^2)$ [8].

Система функций $F_{n+1}(\eta)$, $n \geq 0$ является полной на прямой $-\infty < \eta < \infty$. Однако на отрезке $0 \leq \xi \leq 1$ связанная с ней система функций $R_{n+1} = \xi^{4(n+1)}$ не является полной, так как не содержит постоянной. Это не позволяет ограничиться разложением решения по произведениям функций (4.4) $R_{n+1}F_{n+1}$ и требует использования решения (4.3) R_0F_0 . В результате общее решение уравнения (4.1) получаем в виде

$$\Phi(\xi, \eta) = c_0 \text{erfc}\left(\frac{|\eta|}{\sqrt{2}}\right) + \exp\left(-\frac{\eta^2}{2}\right) \sum_{n=0}^{\infty} c_{n+1} \xi^{n+1} H_n\left(\frac{\eta}{\sqrt{2}}\right). \quad (4.5)$$

Так как распределение давления в пласте симметрично, а распределение фильтрационного поля скоростей антисимметрично относительно оси $y = 0$, то в разложение (4.5)

входят как четные, так и нечетные полиномы Эрмита, причем четные коэффициенты связаны с полем давления в среде, а нечетные — с полем скорости фильтрующейся жидкости. Связь этих групп коэффициентов осуществляется с помощью нелинейного уравнения на берегах трещины.

При граничных условиях

$$\frac{\partial \Phi(0, \eta)}{\partial X} = 0, \quad \Phi(1 + 0, \eta) = 0 \quad (4.6)$$

и условию на трещине

$$\Phi(\xi, 0) = P_c(\xi) - P^0$$

решение (4.5) можно использовать для решения общей задачи, например методом итераций по нелинейному граничному условию.

Из (4.5) следует, что первое условие (4.6) выполняется, поскольку $2\xi \partial \Phi(0, \eta) / \partial \xi = 0$. Зная распределение на трещине $P_c(\xi)$, из выражения $H_{2n+1}(0) = 0 \quad \forall n \in \mathbb{N}$ находим

$$P_c = P^0 + c_0 + \sum_{n=0}^{\infty} (-1)^n c_{2n+1} \frac{(2n)!}{n!} \xi^{2n+1}. \quad (4.7)$$

При $\xi = 0$ получаем $c_0 = P_0 - P^0$, $dP_c(X=0)/dX = 0$.

Коэффициенты c_{2n+1} вычислим путем разложения функции P_c на отрезке $0 \leq \xi \leq 1$ по полной на этом отрезке системе функций ξ^{2n+1} . Так как при $\xi = 1$ $P - 1 = 0$, имеем

$$c_0 = 1 - P^0 - \sum_{n=0}^{\infty} (-1)^n c_{2n+1} \frac{(2n)!}{n!}.$$

Если коэффициенты c_{2n+1} найдены, то с использованием второго условия (4.7) можно определить коэффициенты c_{2n} при четных степенях ξ . При $\xi = 1$ имеем

$$\sum_{n=0}^{\infty} c_{2n} H_{2n+1} \left(\frac{\eta}{\sqrt{2}} \right) = G(\eta); \quad (4.8)$$

$$G(\eta) = -c_0 \exp \left(\frac{\eta^2}{2} \right) \operatorname{erfc} \left(\frac{|\eta|}{\sqrt{2}} \right) - \sum_{n=0}^{\infty} c_{2n+1} H_{2n} \left(\frac{\eta}{\sqrt{2}} \right).$$

В соответствии с теоремой [9] (случай $P_0 \neq P^0$ рассматривается отдельно) коэффициенты c_{2n} можно найти из выражения (4.8) с использованием свойства ортогональности этих полиномов. Получаем

$$c_{2n} = -\frac{c_0}{\sqrt{2\pi} (2n)! 2^{2n-1}} \int_0^{\infty} \operatorname{erfc} \left(\frac{\eta}{\sqrt{2}} \right) H_{2n+1} \left(\frac{\eta}{\sqrt{2}} \right) d\eta = -\frac{c_0 (-1)^n}{\pi n! 2^{2n-1}} \varphi(n), \quad (4.9)$$

$$\varphi(n) = {}_3F_2 \left(-2n, 1, \frac{1}{2}, \frac{1}{2}, \frac{3}{2}; 1 \right) = {}_2F_1 \left(-2n, 1, \frac{3}{2}; 1 \right) = \frac{(1/2)_{2n}}{(3/2)_{2n}} = \frac{1}{1+4n}.$$

Подставляя (4.5) во второе уравнение (3.3) и используя (4.9), находим

$$V_L(\xi) = \beta \omega(\xi) = \beta \bar{\omega}(X); \quad (4.10)$$

$$\omega(\xi) = \bar{\omega}(X) = 1 + \frac{1}{\sqrt{\pi}} \sum_{n=0}^{\infty} \frac{(2n+3)!!}{(2(n+1))!! (5+4n)} X^{4(n+1)};$$

$$\beta = \sqrt{\frac{2}{\pi \alpha}} \left(P^0 + \sum_{n=0}^{\infty} (-1)^n \frac{(2n)!}{n!} c_{2n+1} \right) = \sqrt{\frac{2}{\pi \alpha}} (P_0 - P^0). \quad (4.11)$$

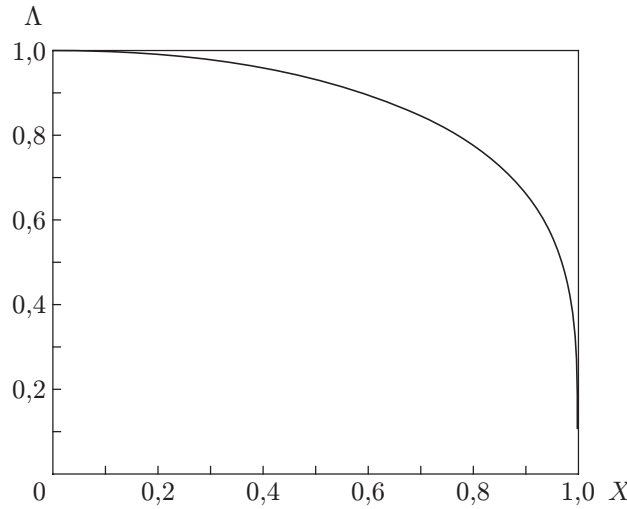


Рис. 2. Распределение давления в трещине при $\beta = 1,0106$

Подставляя c_0 в (4.7), получаем

$$P_c(\xi) = 1 - \sum_{n=0}^{\infty} (-1)^n c_{2n+1} \frac{(2n)!}{n!} (1 - \xi^{2n+1}). \tag{4.12}$$

Непосредственно из уравнений (3.3), (4.12), условий (3.5) и второго условия (3.6) находим распределение давления жидкости в трещине

$$P_c(\xi) = 1 + (P^0 - 1) \left[\left((1 - X) \int_0^X \bar{\omega}(\xi) d\xi + \int_X^1 \bar{\omega}(\xi)(1 - \xi) d\xi \right) / \int_0^1 \bar{\omega}(\xi)(1 - \xi) d\xi \right]^{1/4}; \tag{4.13}$$

$$\beta = (P_0 - 1)^4 / \int_0^1 \bar{\omega}(\xi)(1 - \xi) d\xi. \tag{4.14}$$

Проинтегрировав (4.13), получаем

$$\frac{P_c(\xi) - 1}{P_0 - 1} = \Lambda(X) = \left[1 - \rho X^2 \left(1 + \sum_{n=0}^{\infty} a_n X^{4(n+1)} \right) \right]^{1/4},$$

$$a_n = \frac{2(2n + 3)!!}{(2(n + 1))!!(4n + 5)^2(4n + 6)}, \quad \rho^{-1} = 1 + \sum_{n=0}^{\infty} a_n.$$

5. Обсуждение результатов. Универсальная функция $\Lambda(X)$ приведена на рис. 2. Видно, что в квазистационарном приближении распределение давления в трещине близко к распределению давления в идеальной трещине, т. е. является постоянным всюду, за исключением вершины трещины. Неизвестную константу α , которая характеризует характерную величину проникновения жидкости из разрыва в пласт, входящую в выражение (4.11), найдем из условия (4.14) и условия (4.10), которые в новых переменных имеют вид

$$\alpha = 2(P_0 - P^0)^2 / (\pi\beta^2).$$

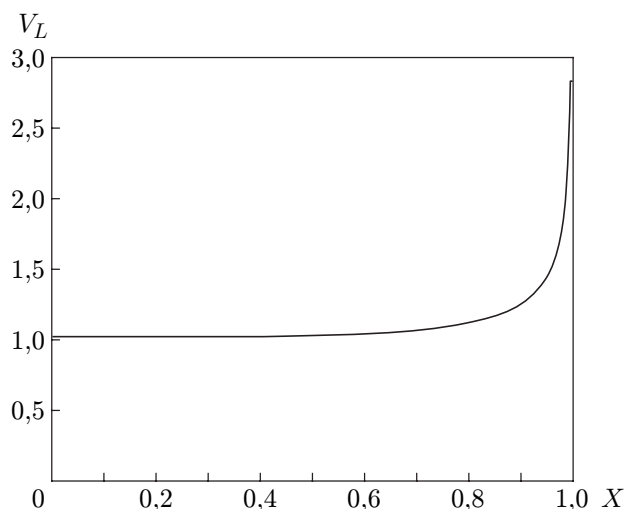


Рис. 3. Распределение скорости фильтрации жидкости из трещины при $\beta = 1,0106$

Скорость фильтрации жидкости из трещины задается выражением

$$V_L(X^2) = \beta \left(1 + \frac{1}{\sqrt{\pi}} \sum_{n=0}^{\infty} \frac{(2n+3)!!}{(2(n+1))!!(5+4n)} X^{4(n+1)} \right)$$

и показана на рис. 3. Видно, что в квазистационарном приближении как в модели Перкинса — Керна, так и в модели Христиановича скорость фильтрации стремится к бесконечности, т. е. решения расходятся.

ЛИТЕРАТУРА

1. Cleary M. P., Settari A. Development and testing of a pseudo-three-dimensional model of hydraulic fracture geometry // SPE Product. Engng. 1986. V. 1. P. 449–466.
2. Гордеев Ю. Н., Зазовский А. Ф. Автомодельное решение задачи о глубокопроникающем гидравлическом разрыве пласта // Изв. АН СССР. Механика твердого тела. 1991. № 5. С. 119–131.
3. Kern L. R., Perkins T. K. Width of hydraulic fractures // J. Petrol. Technol. 1961. V. 13. P. 937–949.
4. Nordgren R. P. Propagation of a vertical hydraulic fracture // Soc. Petrol. Engng J. 1972. V. 12. P. 306–314.
5. Желтов Ю. П., Христианович С. А. О гидравлическом разрыве нефтеносного пласта // Изв. АН СССР. Отд-ние техн. наук. 1955. № 5. С. 3–41.
6. Щелкачев В. Н. Основные уравнения движения упругой жидкости в упругой пористой среде // Докл. АН СССР. 1946. Т. 52, № 2. С. 103–106.
7. Снедон И. Преобразование Фурье. М.: Изд-во иностр. лит., 1955.
8. Абрамовиц М. Справочник по специальным функциям / М. Абрамовиц, И. Стиган. М.: Наука, 1979.
9. Суетин П. К. Классические ортогональные многочлены. М.: Физматлит, 2005.

Поступила в редакцию 1/XI 2012 г.,
в окончательном варианте — 11/III 2013 г.