

УДК 532.546.06

ПРИТОК НЕФТИ К ГОРИЗОНТАЛЬНОЙ СКВАЖИНЕ ПРИ НАЛИЧИИ ПОДОШВЕННОЙ ВОДЫ

Ю. И. Капранов, В. Н. Эмих

Институт гидродинамики им. М. А. Лаврентьева СО РАН, 630090 Новосибирск
E-mail: emikh@hydro.nsc.ru

Получены точные решения ряда двумерных задач установившегося притока жидкости к горизонтальной скважине при наличии в напорном пласте покоящейся подошвенной жидкости большей плотности или расположенной под кровлей пласта жидкости меньшей плотности.

Ключевые слова: горизонтальная скважина, годограф скорости фильтрации, параметры отображения, граница раздела, критический режим течения.

Введение. Для практики нефтедобычи характерны ситуации, когда с достаточной степенью точности область течения может быть разбита на несколько частей, отделенных друг от друга заранее неизвестными границами раздела. В каждой из указанных подобластей перемещается жидкость, отличающаяся по своим свойствам от жидкостей, расположенных в соседних подобластях [1, 2]. Среди наиболее известных проблем, имеющих отношение к течениям подобного рода, отметим проблему образования так называемого конуса подошвенной воды [2–4]. Подходы к построению решения таких задач, имеющие, как правило, приближенный характер, наиболее полно разработаны для вертикальных скважин. С практической точки зрения основной целью указанных исследований является выяснение условий, гарантирующих невозможность прорыва подошвенной воды в эксплуатационную скважину.

В последние десятилетия большое внимание уделяется аналогичным проблемам в случае горизонтальных скважин, обладающих рядом преимуществ по сравнению с вертикальными. В частности, располагаясь вдоль напластования, они имеют существенно большую площадь контакта с залежью, что обеспечивает значительно более высокие темпы нефтедобычи. Вместе с тем по той же причине в случае прорыва подошвенной воды в горизонтальную скважину темпы ее обводнения существенно выше, чем в случае вертикальной скважины. С учетом сказанного большое значение приобретают исследования, направленные на выделение класса течений, являющихся критическими в режиме безводной нефтеотдачи.

Строго говоря, анализ подобных режимов возможен лишь на основе точных решений соответствующих задач. Однако в силу сложности последних таких решений немного не только для нестационарных, но и для стационарных задач. Простое аналитическое решение для критического режима течения в однородном не ограниченном по протяженности бесконечно тонком наклонном пласте впервые получено в работе [5] при рассмотрении линейной периодической цепочки скважин, моделируемых точечными стоками. К числу

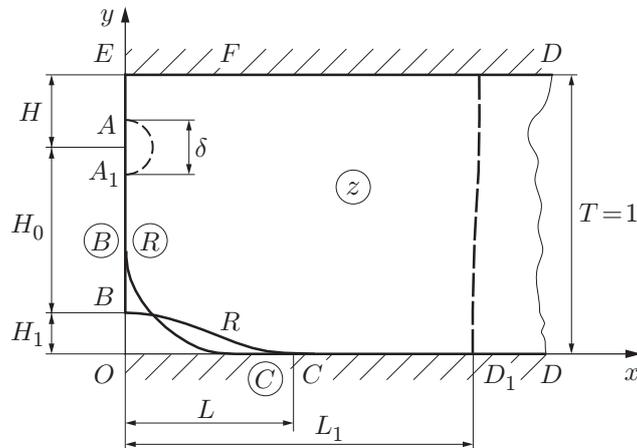


Рис. 1. Область течения в пласте с подошвенной жидкостью

достоинств указанной работы следует отнести простоту построенного решения. Настоящая работа также посвящена построению точных решений для случая горизонтальной скважины, однако в отличие от работы [5] принятая здесь постановка более приближена к реальным условиям.

1. Постановка задачи, параметрическое представление решения. Общая схема течения представлена на рис. 1. Движение предполагается установившимся двумерным в вертикальной плоскости xOy , а ось Ox — направленной горизонтально. Пласт мощности T считается однородным, не ограниченным по протяженности, подошва пласта $y = 0$ и его кровля $y = T$ непроницаемы. На расстоянии H от кровли расположена добывающая горизонтальная скважина, ось которой перпендикулярна плоскости xOy . Скважина функционирует с постоянным дебитом $2Q$ на единицу ее длины. В плоскости течения ей соответствует точка A .

Рассматривается симметричный относительно оси Oy приток из бесконечности к скважине жидкости с плотностью ρ_1 и вязкостью μ_1 . В нижней части пласта, отделенной от основной части потока границей раздела BC , находится покоящаяся жидкость с плотностью $\rho_2 > \rho_1$ и вязкостью μ_2 , не совпадающей в общем случае с μ_1 . Принятую схему можно интерпретировать не только как откачку нефти из пласта, подстилаемого подошвенной водой, но и, например, как течение к скважине в водоносном пласте, содержащем более тяжелую загрязненную жидкость. При любой подобной трактовке основной задачей является расчет режима эксплуатации пласта, исключая прорыв подошвенной жидкости в скважину. На рис. 1 представлена исследуемая правая половина области течения.

Соответствующая краевая задача состоит в нахождении комплексного потенциала течения $\omega = \varphi + i\psi$ как аналитической функции координат $z = x + iy$ точек области фильтрации при следующих граничных условиях:

$$\begin{aligned} AE: \quad x = 0, \quad \psi = 0; \quad AB: \quad x = 0, \quad \psi = Q; \quad ED: \quad y = 1, \quad \psi = 0; \\ CD: \quad y = 0, \quad \psi = Q; \quad BC: \quad \varphi - \rho y = \text{const}, \quad \psi = Q \quad (\rho = (\rho_2 - \rho_1)/\rho_1). \end{aligned} \quad (1)$$

Здесь и далее используются функции ω и z , отнесенные соответственно к величинам $\kappa_1 T$ и T (κ_1 — коэффициент фильтрации движущейся жидкости). Первое условие на участке BC — следствие предположения о неподвижности подошвенной воды и динамического условия непрерывности давления при переходе через границу раздела между нефтью и водой [1–3].

Для получения параметрического представления решения отобразим на полуплоскость $\text{Im } \zeta \geq 0$ (рис. 2) область комплексного потенциала ω (рис. 3) и область функции $1/w$

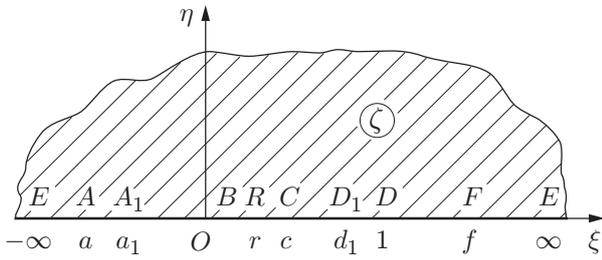


Рис. 2

Рис. 2. Полу плоскость вспомогательной комплексной переменной

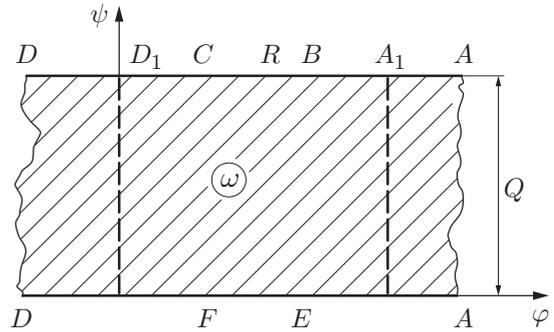


Рис. 3

Рис. 3. Область комплексного потенциала

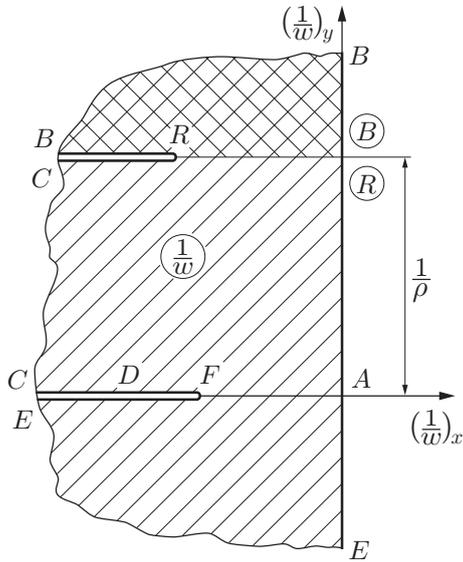


Рис. 4

Рис. 4. Область инверсии годографа скорости

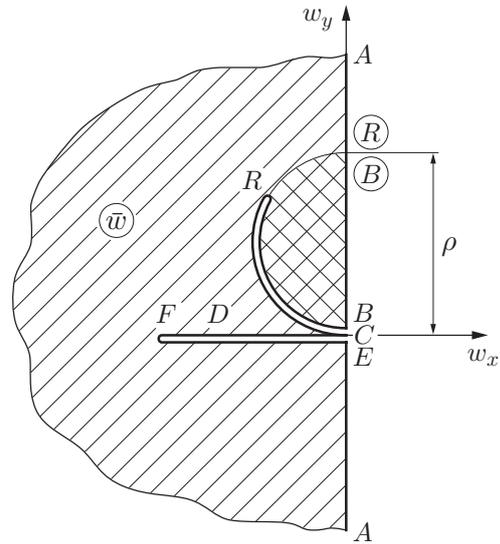


Рис. 5

Рис. 5. Область годографа скорости

(рис. 4), которая осуществляет инверсию годографа скорости фильтрации $\bar{w} = w_x + iw_y$ (рис. 5) относительно окружности единичного радиуса с центром в начале координат. Указанные отображения можно представить в виде

$$\omega = \omega_C - \frac{Q(1-a)}{\pi} \int_c^\zeta \frac{d\zeta}{(\zeta-a)(1-\zeta)} = \omega_C - \frac{Q}{\pi} \ln \frac{(\zeta-a)(1-c)}{(1-\zeta)(c-a)}; \tag{2}$$

$$\frac{1}{w} = \frac{dz}{d\omega} = iM \int_a^\zeta \frac{(f-\zeta)(r-\zeta)d\zeta}{(c-\zeta)(-\zeta)\sqrt{-\zeta}} = 2iM \left\{ Z \left[1 + \frac{fr}{c\sqrt{a\zeta}} \right] + \sigma [G(\zeta) - G] \right\} \tag{3}$$

$(-\infty < \zeta \leq 0),$

где

$$Z = \sqrt{-a} - \sqrt{-\zeta}, \quad G(\zeta) = \operatorname{arctg} \sqrt{-c/\zeta}, \quad G = G(a), \quad \sigma = (f - c)(c - r)/\sqrt{c^3}. \quad (4)$$

Основной проблемой является нахождение входящих в представления (2)–(4) параметров a, c, f, r, M . Для определения величины ω_C , содержащейся в зависимости (2), следует задать значение ω в некоторой точке пласта, что потребуется в п. 4 при ином варианте постановки задачи. В принятой постановке, основанной на задании дебита скважины, когда давление может быть определено лишь с точностью до произвольной постоянной, такая детализация не нужна.

2. Критический режим течения. На первом этапе исследуем ограничения на значения параметра Q , исключающие возможность прорыва подошвенной воды в скважину. Рассмотрим случай $r = 0$. При этом область ω и соответствующая ей зависимость (2) сохраняются, в то время как в области \bar{w} вершина R дугового разреза выходит на ось w_y , совмещаясь при этом с точкой B . В результате из годографа выпадает полукруг $\{|w - i\rho/2| \leq \rho/2, w_y \leq 0\}$, а из области инверсии годографа — квадрант $\{\operatorname{Im}(1/w) \geq 1/\rho, \operatorname{Re}(1/w) \leq 0\}$. На рис. 4, 5 указанные подобласти заштрихованы в двух направлениях. Соответствующие этому предельному случаю точки B, R , а на рис. 1 и точка C , заключены в кружки.

Следствием соотношения

$$p = -\rho_1 g(\varphi + y) \quad (5)$$

является неравенство $dp/dy = -\rho_1 g(w_y + 1) \leq -\rho_2 g$, выполняющееся на участке AB . При этом равенство, характеризующее гидростатическое равновесие нижележащей жидкости, сохраняется только в точке B , а в остальных точках отрезка AB градиент гидродинамического давления превышает стабилизирующее воздействие силы тяжести на подошвенную воду, и дальнейшее сколь угодно малое понижение давления должно вовлечь ее в поток. Таким образом, в критическом режиме определяется максимально допустимый дебит скважины.

В соответствии с перечисленными выше изменениями области инверсии годографа зависимость (3) для участка EAB границы принимает вид

$$\frac{1}{w} = 2iM[\tau(-a) - \tau(-\zeta)], \quad \tau(t) = \frac{f - c}{\sqrt{c}} \operatorname{arctg} \sqrt{\frac{t}{c}} + \sqrt{t}. \quad (6)$$

При $\zeta = 0$, $w = -i\rho$ отсюда следует

$$2\rho M\tau(-a) = 1. \quad (7)$$

На участке BC ($0 \leq \zeta \leq c$) с учетом (6) имеем

$$\frac{1}{w} = i\frac{1}{\rho} - M \int_0^\zeta \frac{(f - \zeta) d\zeta}{(c - \zeta)\sqrt{\zeta}}.$$

Сравнивая приращения обеих частей последнего равенства при обходе точки C (см. рис. 4), находим

$$M = \sqrt{c}/[\pi\rho(f - c)]. \quad (8)$$

Подставляя это выражение вместо M в (7) и учитывая затем представления (4) и (6) для G и $\tau(t)$ соответственно, получаем соотношение

$$\sqrt{-ac}/(f - c) = G.$$

С учетом равенства (8) выражаем параметры M , f через a и c :

$$M = G/(\pi\rho\sqrt{-a}), \quad f = c + \sqrt{-ac}/G. \quad (9)$$

Используя (9), представим зависимость (6) в виде

$$\frac{1}{w} = i \frac{2}{\pi\rho} \left(G(\zeta) - \sqrt{\frac{\zeta}{a}} G \right) \quad (-\infty < \zeta \leq 0). \quad (10)$$

На двух других участках действительной оси плоскости ζ указанная зависимость преобразуется следующим образом:

$$\frac{1}{w} = -\frac{1}{\pi\rho} \left(\Lambda(\zeta) + 2\sqrt{-\frac{\zeta}{a}} G \right) + i \frac{1}{\rho} \quad (0 \leq \zeta \leq c); \quad (11)$$

$$\frac{1}{w} = -\frac{1}{\pi\rho} \left(\Lambda(\zeta) + 2\sqrt{-\frac{\zeta}{a}} G \right), \quad \Lambda(\zeta) = \ln \left| \frac{\sqrt{\zeta} + \sqrt{c}}{\sqrt{\zeta} - \sqrt{c}} \right| \quad (c \leq \zeta < \infty). \quad (12)$$

Согласно (3) в каждой точке области течения имеет место равенство $dy/dx = \text{Im}(1/w)/\text{Re}(1/w)$. С учетом (11) отсюда следует $\lim_{\zeta \rightarrow +0} (dy/dx) = -\infty$. Таким образом, в рассматриваемом предельном случае точка B является точкой заострения линии раздела BC .

Полагая в равенстве (12) $\zeta = 1$, $w = -Q$, получаем уравнение

$$\Pi - 2G/\sqrt{-a} = 0, \quad (13)$$

где

$$\Pi = \frac{\pi\rho}{Q} - \ln \frac{1 + \sqrt{c}}{1 - \sqrt{c}}. \quad (14)$$

Уравнение (13) однозначно определяет зависимость $c = c(a)$ в каждой точке полуоси $a < 0$, причем $c \in (0, 1)$.

В число задаваемых физических параметров входит отсчитываемая от кровли пласта глубина H точечного стока A , моделирующего скважину (см. рис. 1). С учетом первого равенства в (3) и зависимостей (2), (10) для величины H получаем представление

$$H = \frac{2Q(1-a)}{\pi^2\rho} \int_{-\infty}^a \frac{\sqrt{\zeta/a} G - G(\zeta)}{(a-\zeta)(1-\zeta)} d\zeta, \quad (15)$$

используемое для нахождения параметра a . При этом правая часть (15) рассматривается как сложная функция $F(a)$ параметра a , т. е. в качестве c в ней используется определяемая из (13) зависимость $c = c(a)$. Результаты численных расчетов показывают, что функция $F(a)$ монотонно возрастает от 0 до 1 при изменении параметра a от $-\infty$ до 0. В силу этого параметры a и c однозначно определяются в интервалах их изменения при любом значении $H \in (0, 1)$. Затем по формулам (9) вычисляются параметры M и f .

После нахождения всех параметров отображения определяется расстояние H_0 от стока A до вершины B конуса подошвенной воды (см. рис. 1). Выражение для этой величины также найдем с учетом зависимости (10) (ср. с (15)):

$$H_0 = \frac{2Q(1-a)}{\pi^2\rho} \int_a^0 \frac{G(\zeta) - \sqrt{\zeta/a} G}{(\zeta-a)(1-\zeta)} d\zeta.$$

Интегрируя первое равенство в (3) с использованием зависимостей (2) и (11), получим комплексно-параметрическое уравнение границы BC между нефтью и водой

$$x + iy = \frac{Q(1-a)}{\pi^2 \rho} \int_0^\zeta \frac{\Lambda(\zeta) + 2\sqrt{-\zeta/a} G}{(\zeta-a)(1-\zeta)} d\zeta + i \left(H_1 - \frac{Q}{\pi \rho} N(\zeta) \right),$$

$$N(\zeta) = \ln \frac{\zeta - a}{(1-\zeta)(-a)}.$$
(16)

Полагая $\zeta = c$, $x = L$, $y = 0$, получим формулы для вычисления ширины L и высоты H_1 гребня подошвенной воды:

$$L = \frac{Q(1-a)}{\pi^2 \rho} \int_0^c \frac{\Lambda(\zeta) + 2\sqrt{-\zeta/a} G}{(\zeta-a)(1-\zeta)} d\zeta, \quad H_1 = \frac{Q}{\pi \rho} N \quad (N = N(c)).$$

Величины H , H_0 и H_1 связаны соотношением $H + H_0 + H_1 = 1$, которое можно использовать либо как контрольное, либо для нахождения одной из двух величин H_0, H_1 после определения другой.

Одной из основных характеристик течения, вычисляемых в критическом режиме, является максимальный объем V подошвенной воды, остающейся неподвижной при данном дебите Q скважины:

$$V = \int_0^c y \left(\frac{dx}{d\zeta} \right) d\zeta.$$
(17)

Содержащиеся в правой части этого выражения координаты x, y границы раздела BC определены в (16).

Зависимость от величин Q и ρ в уравнениях (13), (15) и во всех соотношениях, полученных на основе представления для z , выражается только через отношение $q = Q/\rho$. Это означает, что параметры отображения и геометрические характеристики потока (включая V) инвариантны при пропорциональном изменении Q и ρ . В таблице приведены значения V в рассматриваемом предельном случае, вычисленные при различных значениях H и q . Из таблицы следует, что при малых значениях величины V она обратно пропорциональна q^2 . С учетом зависимостей для $1/w$ из сказанного выше следует, что при пропорциональном изменении величин Q и ρ пропорционально изменяются и составляющие скорости фильтрации в каждой точке потока.

H	V						
	$q = 0,2$	$q = 0,5$	$q = 1$	$q = 5$	$q = 10$	$q = 50$	$q = 100$
0	0,8047	0,2788	0,1021	0,0052	0,0013	$52 \cdot 10^{-6}$	$13 \cdot 10^{-6}$
0,1	0,7582	0,2629	0,0967	0,0049	0,0012	$50 \cdot 10^{-6}$	$12 \cdot 10^{-6}$
0,2	0,6523	0,2229	0,0823	0,0042	0,0011	$43 \cdot 10^{-6}$	$12 \cdot 11^{-6}$
0,3	0,5188	0,1716	0,0630	0,0033	$82 \cdot 10^{-5}$	$33 \cdot 10^{-6}$	$82 \cdot 10^{-7}$
0,4	0,3776	0,1193	0,0431	0,0022	$56 \cdot 10^{-5}$	$22 \cdot 10^{-6}$	$56 \cdot 10^{-7}$
0,5	0,2447	0,0731	0,0257	0,0013	$33 \cdot 10^{-5}$	$13 \cdot 10^{-6}$	$33 \cdot 10^{-7}$
0,6	0,1337	0,0377	0,0128	$62 \cdot 10^{-5}$	$16 \cdot 10^{-5}$	$62 \cdot 10^{-7}$	$16 \cdot 10^{-7}$
0,7	0,0559	0,0150	0,0048	$22 \cdot 10^{-5}$	$56 \cdot 10^{-6}$	$22 \cdot 10^{-7}$	$56 \cdot 10^{-8}$
0,8	0,0148	0,0037	0,0011	$48 \cdot 10^{-6}$	$12 \cdot 10^{-6}$	$48 \cdot 10^{-8}$	$12 \cdot 10^{-8}$
0,9	0,0014	$29 \cdot 10^{-5}$	$77 \cdot 10^{-6}$	$31 \cdot 10^{-7}$	$78 \cdot 10^{-8}$	$31 \cdot 10^{-9}$	$78 \cdot 10^{-10}$

Далее нижним индексом “*” отмечены фильтрационные характеристики и параметры отображения, вычисленные в критическом режиме, если в общем случае их значения отличаются от предельных.

На практике критический режим откачки можно выявить, увеличивая дебит скважины до тех пор, пока в скважину не начнет поступать подошвенная вода. Неизвестный изначально объем V подошвенной воды вычисляется по формуле (17) и используется затем в качестве одного из параметров, определяющих характеристики течения в нормальном режиме, когда $Q < Q_*$.

3. Общий случай. Зависимости (2), (3), используемые при решении краевой задачи в общем случае, содержат пять неизвестных параметров: M , a , c , f , r . Как и для критического режима, алгоритм их нахождения в конечном счете сводится к решению системы уравнений относительно параметров a , c , через которые предварительно следует выразить параметры M , f , r .

На отрезке BC ($0 \leq \zeta \leq c$) равенство (3) представим в виде

$$\frac{1}{w} = -M \left(2 \frac{\Phi(\zeta)}{\sqrt{\zeta}} + \sigma \Lambda(\zeta) \right) - 2iM \left(\frac{ac + fr}{c\sqrt{-a}} - \sigma \operatorname{arctg} \sqrt{-\frac{a}{c}} \right), \quad \Phi(\zeta) = \zeta + \frac{fr}{c}, \quad (18)$$

где функция $\Lambda(\zeta)$ определена в (12). Сравнивая приращения обеих частей равенства (18) при обходе точки C и учитывая выражения (4) для σ , находим

$$M = \frac{1}{\pi\rho} \frac{\sqrt{c^3}}{(f-c)(c-r)}. \quad (19)$$

Так как $\operatorname{Im}(1/w) = 1/\rho$ на BC , в силу (18), (19) имеем

$$\frac{-ac - fr}{(f-c)(c-r)} = \sqrt{-\frac{a}{c}} G. \quad (20)$$

На участке CE ($c \leq \zeta < \infty$) зависимость для $1/w$ принимает вид

$$\frac{1}{w} = -2M \left(\sqrt{\zeta} + \frac{fr}{c\sqrt{\zeta}} \right) - \frac{1}{\pi\rho} \Lambda(\zeta).$$

Полагая $\zeta = 1$, $w = -Q$ и используя (19), (20), отсюда получаем

$$\Pi - \frac{2\sqrt{c}(c+fr)}{(f-c)(c-r)} = 0, \quad (21)$$

где функция Π определена в (14). Исключая из равенства (21) параметр f с учетом (20), имеем уравнение

$$\begin{aligned} Ar^2 + Br + C &= 0, \\ B &= 2(1-c)\sqrt{-a}G - (c-a)\Pi - 2(1-a)\sqrt{c}, \\ A &= 2\sqrt{-a}G + \Pi, \quad C = -ac(\Pi - 2G/\sqrt{-a}). \end{aligned} \quad (22)$$

Так как при взаимной перестановке параметров f и r все зависимости, приводящие к уравнению (22), сохраняются, исключая из (21) параметр r , получим идентичное (22) уравнение относительно f , имеющее следующие корни:

$$r_{1,2} = -B \pm \sqrt{\Delta} \quad (\Delta = B^2 - 4AC). \quad (23)$$

Из равенства (21) следует, что $\Pi > 0$. С учетом этого и с использованием оценки $G < \sqrt{-c/a}$ получим

$$B < 0, \quad \Delta > 0.$$

Отсюда заключаем, что корни (23) уравнения (22) действительные. Меньший из них r_2 содержится в интервале $(0, c)$, определяя тем самым параметр r (см. рис. 5), а больший удовлетворяет неравенству $r_1 > c$ и определяет параметр f . Поскольку в исследуемой схеме течения корни уравнения (22) положительны, должно выполняться условие $C > 0$, т. е.

$$F(a, c) = \Pi - 2G/\sqrt{-a} > 0. \quad (24)$$

В силу (19), (20) и уравнения (22) нахождение неизвестных параметров отображения сводится к определению параметров a, c при тех же величинах H, V , что и в предельном случае.

Интегрируя (3), с учетом (2) имеем

$$H = \frac{2Q(1-a)}{\pi^2\rho} \int_{-\infty}^a \frac{[G - G(\zeta)] - \pi\rho MZ[1 + fr/(c\sqrt{a\zeta})]}{(a-\zeta)(1-\zeta)} d\zeta. \quad (25)$$

Используя зависимости (2), (3), (17), получаем параметрическое представление границы раздела BC

$$x + iy = \frac{Q(1-a)}{\pi^2\rho} \int_0^\zeta \frac{2\pi\rho M\Phi(\zeta) + \Lambda(\zeta)\sqrt{\zeta}}{(\zeta-a)(1-\zeta)\sqrt{\zeta}} d\zeta + i\left(H_1 - \frac{Q}{\pi\rho} N(\zeta)\right). \quad (26)$$

Входящая в это представление функция $N(\zeta)$ определена в (14).

Согласно (17) и (26) величина V определяется равенством

$$V = H_1 L - \frac{Q^2(1-a)}{\pi^3\rho^2} \int_0^c \frac{2\pi\rho M\Phi(\zeta) + \Lambda(\zeta)\sqrt{\zeta}}{(\zeta-a)(1-\zeta)\sqrt{\zeta}} N(\zeta) d\zeta. \quad (27)$$

Величины L, H_1 вычисляются с учетом (26) при $\zeta = c$.

При вычислении параметров a, c из уравнений (25) и (27) используем вложенные итерации. Правая часть уравнения (27) рассматривается как сложная функция параметра c . Это означает, что для каждого значения c , фиксируемого в ходе решения уравнения, параметр a определяется из уравнения (25). Численно устанавливается, что правая часть уравнения (25) монотонно возрастает от нуля до некоторого значения $H_* > H$ с увеличением параметра a от $-\infty$ до a_* , а правая часть уравнения (27) возрастает от нуля до $V_* > V$ с возрастанием параметра c от нуля до значения c_* , которое, как и значение a_* , вычисляется предварительно для предельного режима течения при выбранном значении $Q < Q_*$. Сказанное выше обеспечивает однозначную разрешимость описанной итерационной процедуры, при этом

$$a \in (-\infty, a_*), \quad c \in (0, c_*). \quad (28)$$

С физической точки зрения неравенство $V_* > V$ означает, что меньшим значениям дебита скважины соответствуют большие значения максимального объема V_* подошвенной воды, остающейся в состоянии покоя.

Возвращаясь к неравенству (24), заметим, что содержащаяся в нем функция $F(a, c)$ монотонно возрастает с уменьшением каждого из параметров a и c . С учетом (13) отсюда следует, что при ограничениях (28) неравенство (24) выполняется. В процессе решения системы уравнений (25), (27) вычисляются также входящие в них параметры f, r, M . Используя соотношения (22), (23), можно показать, что в предельном случае, при $r_2 = C = 0$, корень $r_1 = -B/A$ определяется тем же выражением, что и параметр f в (9).

На основе зависимостей (2), (3) получим выражение для величины H_0 в следующем виде:

$$H_0 = \frac{2Q(1-a)}{\pi^2\rho} \int_a^0 \frac{[G(\zeta) - G] + \pi\rho MZ[1 + fr/(c\sqrt{a\zeta})]}{(\zeta - a)(1 - \zeta)} d\zeta.$$

Для контроля вычислений в общем случае также можно использовать соотношение $H + H_0 + H_1 = 1$.

4. Об одной модификации исходной постановки задачи. Предположим, что по обе стороны от скважины на одинаковом расстоянии от нее находятся контуры питания с заданными на них напорами; при этом сохраняется заложенная в первоначальную постановку симметрия потока относительно плоскости $x = 0$. В схему течения включается также внутренняя эквипотенциаль, имеющая с контуром скважины общую точку A_1 , давление p_1 в которой должно быть задано. Граничные эквипотенциали области фильтрации обозначены на рис. 1, 3 штриховыми линиями.

В самой скважине непосредственно можно измерить давление p_0 , связанное с величиной p_1 соотношением $\Delta p = p_1 - p_0$, где Δp характеризует потери давления при прохождении жидкости через фильтр скважины. Величина Q подлежит определению.

В рассматриваемой постановке (в отличие от исходной) предварительно следует определить постоянную ω_C в представлении (2) для потенциала ω , связанного с давлением соотношением (5). Используем для этого условие

$$p_{D_1} = \varphi_{D_1} = 0. \quad (29)$$

В соответствии с (29) нижняя точка D_1 контура питания принимается в качестве точки отсчета значений давления и потенциала, при этом в области течения $p < 0$, $\varphi > 0$.

Основу вычислительного алгоритма составляет нахождение дебита $Q \in (0, Q_*)$ при $p_1 = p_0 + \Delta p$, где $p_0 \in (0, p_{0*})$ — заданное давление в скважине. В конечном счете эта операция сводится к численному решению уравнения

$$p_1^0 = \frac{p_1}{\rho_1 g} = -\varphi_1 - H_0 - H_1 + \frac{\delta}{2}, \quad \varphi_1 = \varphi_{A_1} = \frac{Q}{\pi} \ln \frac{(d_1 - a)(1 - a_1)}{(a_1 - a)(1 - d_1)}. \quad (30)$$

Здесь d_1, a_1 — соответственно абсциссы точек D_1, A_1 , вычисляемые по заданным координатам $x_{D_1} = L_1, y_{A_1} = H_0 + H_1 - \delta/2$ на границе. Выражение для величины φ_1 в (30), равной разности потенциалов на скважине и контуре питания, получено из зависимости (2), в которой постоянная φ_C определена на основе (29).

При каждом значении Q , фиксируемом при решении уравнения (30), параметры M, a, c, f, r вычисляются по изложенному в п. 3 алгоритму. Реализация этого алгоритма обусловлена ограничениями (28), второе из которых позволяет получить параметр r в качестве одного из корней уравнения (22). В соответствии с этим последовательность решения подсистемы уравнений (25), (27) изменяется: левая часть уравнения (25) рассматривается как сложная функция параметра $a \in (-\infty, 0)$, а параметр c определяется во внутреннем цикле итерационной процедуры в результате решения уравнения (27). На каждом шаге цикла верхняя граница c_* допустимых значений параметра c , зависящая от параметров a, Q , вычисляется предварительно из соотношения (13). При решении уравнения (30) учитывается, что при $Q \in (0, Q_*)$ функция $p(Q)$ монотонно возрастает. Этот факт устанавливается численно.

5. Случай жидкости меньшей плотности, покоящейся под кровлей пласта.

Предположим, что над потоком жидкости с плотностью ρ_2 и вязкостью μ_2 находится жидкость с меньшей плотностью ρ_1 . Последняя имеет вязкость μ_1 , вообще говоря, отличающуюся от μ_2 , и примыкает к кровле пласта. В этом случае область z , представленная на

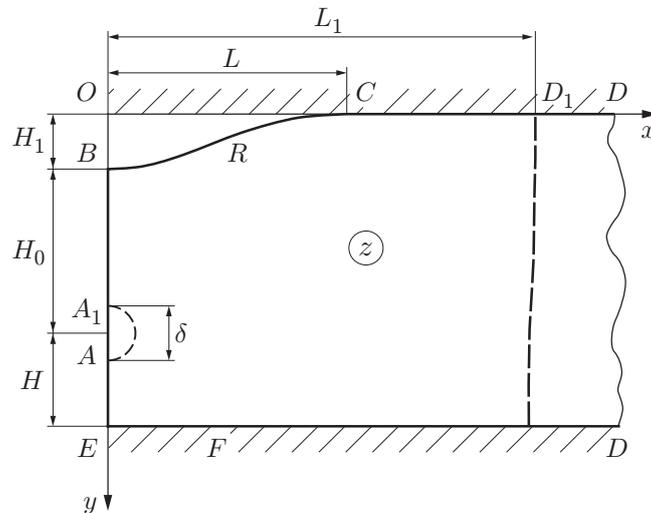


Рис. 6. Область течения в пласте с жидкостью под кровлей пласта

рис. 6, является зеркальным отражением исходной области фильтрации в оси x . В краевой задаче сохраняются граничные условия (1) включая первое условие на BC , в котором параметр ρ определяется равенством

$$\rho = (\rho_2 - \rho_1) / \rho_2. \quad (31)$$

При $\rho_1 = 0$, $\rho = 1$ равенство (31) переходит в известное условие на свободной поверхности, а краевая задача описывает фильтрацию к скважине в нефтеносном пласте с газовой шапкой.

Области остальных функций, используемых при решении задачи, так же, как и область z , симметричны соответствующим областям, представленным на рис. 2–5, относительно оси абсцисс. Это означает, что все полученные выше аналитические зависимости переносятся на рассматриваемое течение. Тем не менее при одних и тех же определяющих физических параметрах соответствующие фильтрационные характеристики различны, поскольку при одинаковых плотностях ρ_1 и ρ_2 параметр ρ в исходной и рассматриваемой схемах имеет разные значения.

Максимальный объем жидкости, покоящейся над потоком при заданном дебите скважины, определяется, как и прежде, в критическом режиме, при котором точка B превращается в точку заострения линии раздела. В данном случае $p = -\rho_2 g(\varphi - y)$, и из соотношения $w_y = d\varphi/dy \geq \rho$ при параметре ρ , определяемом согласно (31), следует неравенство $dp/dy = -\rho_2 g(w_y - 1) \leq -\rho_1 g$. Таким образом, в рассматриваемом случае течение в критическом режиме также реализуется на грани нарушения гидростатического равновесия покоящейся жидкости.

6. Численные расчеты, анализ течения. На основе полученных аналитических зависимостей разработаны алгоритмы расчета характеристик течения. В каждой из двух рассмотренных выше постановок краевой задачи определяющими физическими параметрами являются плотности фильтрующей и покоящейся жидкостей и расстояние от кровли пласта до точечного стока A , моделирующего скважину, а при задании давления в скважине — также ее диаметр (в этом случае в схему течения включается контур питания).

Что касается дебита скважины или давления на ней, то заданию одного из этих параметров должно предшествовать нахождение его максимально допустимого значения в критическом режиме с одновременным нахождением объема V жидкости, остающейся неподвижной при откачке из скважины (эта величина включается в число определяющих физических параметров при последующих расчетах течения в нормальном режиме).

Приведем пример расчетов по описанной выше вычислительной процедуре для конкретной комбинации входных параметров, полагая $\rho_1 = 0,8$, $\rho_2 = 1$, $H = 0,2$ и задавая давление в скважине диаметром $\delta = 0,01$, а также абсциссу $L_1 = 3$ точки D_1 контура питания. У используемой при расчетах пьезометрической высоты $p^0 = p/(\rho_1 g)$ верхний индекс 0 опускается.

Сначала будем считать, что фильтруется более легкая жидкость. В этом случае согласно (1) имеем $\rho = 0,25$. Предположим, что в критическом режиме зафиксированы значения $Q = Q_* = 1$, $p_0 = p_{0*} = -6$, при этом $V = 0,00655$, $H_1 = 0,1729$, $L = 0,1131$, $p_{1*} = -5,0624$. Таким образом, значение $\Delta p = 0,9376$ принимается равным потерям давления при прохождении жидкости сквозь фильтр. Используя этот параметр для корректировки величины p_0 , при дальнейших расчетах можно считать заданным давление p_1 на скважине в точке A_1 . В каждом расчетном варианте в числе параметров, определяющих течение, задается найденная для критического режима и фиксируемая в дальнейшем величина V объема подошвенной воды, содержащаяся в уравнении (27).

Для значений $p_1 = -4; -2; -1; -0,8; -0,7971$ найдено соответственно $Q = 0,7510; 0,2824; 0,0480; 0,0012; 0,0005$, $H_1 = 0,0981; 0,0535; 0,0260; 0,0063; 0,0044$, $L = 0,1322; 0,2020; 0,3933; 1,7526; 2,6338$. Согласно (30) при $p_1 = -0,8; -0,7971$ разность потенциалов на скважине и контуре питания уменьшается до значений $\varphi_1 = 0,0050; 0,0021$ соответственно, что приводит к практически полному прекращению притока в скважину и растеканию воды по подошве пласта.

Глубина заложения скважины и задаваемое в ней давление (или ее дебит) являются технологическими параметрами, определяющими режим откачки. В конкретной ситуации их следует согласовывать с параметрами, характеризующими естественное состояние пласта. К числу таких параметров относятся величины V , ρ , а в постановке с заданным давлением на скважине — также пластовое давление и расстояние от контура питания до скважины. Максимальный дебит скважины без захвата ею подошвенной воды достигается в случае, если скважина расположена непосредственно под кровлей пласта, т. е. при $H = 0$. В рассмотренном примере для такой скважины в критическом режиме получены значения $Q_* = 1,1085$; $p_{1*} = -7,2376$.

Столь значительное увеличение степени вакуумирования по сравнению со значением, вычисленным при $H = 0,2$, обусловлено как возрастанием продуктивности скважины, так и ее расположением на большей высоте. Поэтому при откачке в нормальном режиме целесообразно закладывать скважину настолько глубоко, насколько это возможно при данном ее дебите без вовлечения в движение воды, минимизируя тем самым влияние силы тяжести. Например, если $Q = 0,1$, то нормальный режим откачки сохраняется до значения $H = 0,7978$, при котором $p_1 = -0,6339$, тогда как при $H = 0$ имеем $p_1 = -1,5559$.

При фиксированном давлении на скважине и контуре питания расстояние L_1 между ними является одним из главных параметров, определяющих интенсивность потока. Так, при $H = 0,2$, $p_1 = -4$ с увеличением L_1 от 3 до 7 дебит Q уменьшается с 0,7510 до 0,3877. При этом вода растекается по подошве пласта: $H_1 = 0,0981; 0,1322$, $L = 0,0627; 0,1776$ соответственно. Заметим, что уже при $L_1 = 3$ эквипотенциаль, принимаемая в качестве контура питания, практически вертикальна: на кровлю пласта она выходит в точке с абсциссой $x = 3,00008$.

В числе других характеристик определяется также значение максимальной скорости фильтрации на границе области течения $|w_F|$ и абсцисса x_F точки F , в которой эта скорость достигается. Согласно расчетам точка F находится на кровле или подошве при функционировании скважины соответственно в верхней или нижней части пласта, а ее положение практически не зависит от давления на скважине, в то время как зависимость $|w_F|(Q)$ близка к пропорциональной. При выбранных входных параметрах во всем

диапазоне значений давления на скважине $x_F = 0,215$, $|w_F|/Q = 1,70$ (изменения зафиксированы лишь в следующих знаках после запятой).

Параметр ρ оказывает существенное влияние на объем V подошвенной жидкости, остающейся неподвижной при откачке из скважины, причем при реальных, исчисляемых сотыми долями единицы, значениях параметра ρ величины H_1 , L приближенно пропорциональны этому параметру, а величина V — его квадрату. Однако на основные структурные характеристики потока изменение ρ практически не влияет.

В подтверждение сказанному выше приведем результаты расчетов, выполненных при $H = 0,2$, $\delta = 0,01$, $Q = 1$, $L_1 = 3$, $\rho = 0,2500$; $0,0250$; $0,0025$. При этих значениях параметра ρ в критическом режиме течения имеем соответственно $H_1 = 0,17288$; $0,01776$; $0,00177$, $L = 0,113064$; $0,011306$; $0,001131$, $V = 66 \cdot 10^{-4}$; $67 \cdot 10^{-6}$; $67 \cdot 10^{-8}$; вместе с тем во всех трех вариантах получены значения $p_1 = -5,062$, $x_F = 0,2146$, $w_F = -1,701$. Выявленные закономерности проявляются также при заложении скважины на больших глубинах. В частности, при $H = 0,8$ и трех указанных выше значениях ρ (при тех же прочих входных параметрах) имеем соответственно $V = 74 \cdot 10^{-6}$; $75 \cdot 10^{-8}$; $75 \cdot 10^{-10}$, $H_1 = 0,018622$; $0,001875$; $0,000187$, $L = 0,011936$; $0,001194$; $0,000119$, $p_1 = -4,469$; $x_F = 0,2146$, $w_F = -1,701$. Отметим, что в обеих сериях (при $h = 0,2$; $0,8$) значения x_F и w_F одинаковы, различие заключается лишь в том, что в первой серии точка F находится на кровле пласта, а во второй — на его подошве.

Отмеченная в п. 2 инвариантность геометрических характеристик потока к изменению величин Q и ρ при сохранении их отношения проявляется и в общем случае, а составляющие скорости фильтрации в каждой точке изменяются, как и в критическом режиме, пропорционально указанным величинам.

В случае $H = 0$, когда сток A , располагаясь на кровле пласта, совмещается с угловой точкой E , имеем $a = -\infty$. При этом полученные выше зависимости и основанные на них вычислительные алгоритмы существенно упрощаются. В частности, в критическом режиме с высокой точностью выполняется равенство $L \approx \rho/(2Q)$. Близкая к линейной зависимость $L(\rho)$ в общем случае зафиксирована в приведенном выше примере численных расчетов.

Предположим теперь, что фильтруется более тяжелая жидкость. Согласно (31) при прежних значениях $\rho_1 = 0,8$, $\rho_2 = 1$ имеем $\rho = 0,2$. Величина H представляет собой расстояние от подошвы пласта до стока A (см. рис. 6). Все детали выполненного выше анализа переносятся на рассматриваемую ситуацию с учетом отмеченной в п. 5 перероентации области течения относительно кровли и подошвы пласта. В частности, при $H = 0,2$, $Q = 1$ для критического режима, являющегося исходным при расчетах, имеем $V = 0,00422$, $p_1 = -5,0623$, $H_1 = 0,1396$, $L = 0,0905$, $x_F = 0,2146$, $w_F = -1,7013$. Сопоставление этих значений с полученными при $\rho = 0,25$ подтверждает заключение о том, что величина ρ существенно влияет лишь на параметры конуса покоящейся жидкости, примыкающей в данном случае к кровле. Точка F максимума скорости фильтрации находится теперь на подошве пласта.

Рассмотрим отмеченный в п. 5 случай $\rho_1 = 0$, $\rho = 1$, соответствующий фильтрации жидкости в пласте с газовой шапкой. В этом варианте при $H = 0,2$, $Q = 1$ для критического режима получены значения $V = 0,0823$, $p_1 = -5,0833$, $H_1 = 0,5180$, $L = 0,4525$, $x_F = 0,2164$, $w_F = -1,7196$. Объем V газовой шапки, частично проникающей в нижнюю часть пласта, значительно превышает приведенное выше значение, найденное при $\rho_1 = 0,8$. Заметим, что в данном случае дебит скважины $Q = 1$ обеспечивается практически при том же давлении p_1 на контуре скважины, что и в предыдущем варианте расчета.

Заключение. В работе построены точные решения ряда стационарных задач о притоке жидкости к горизонтальной скважине в условиях, когда в пласте присутствует так-

же жидкость с иными физическими параметрами, примыкающая к подошве или кровле пласта. Разработан алгоритм расчета вспомогательных параметров в прямой постановке. Проведены вычисления, позволившие описать геометрические свойства области течения в зависимости от глубины заложения скважины, ее дебита или давления внутри нее. Установлена определяющая роль критических режимов течения при оценке диапазонов значений технологических параметров эксплуатации нефтяного пласта, исключая прорыв в скважину подошвенной воды.

ЛИТЕРАТУРА

1. **Полубаринова-Кочина П. Я.** Теория движения грунтовых вод. М.: Наука, 1977.
2. **Маскет М.** Течение однородных жидкостей в пористой среде. М.; Ижевск: Ин-т компьютер. исслед., 2004.
3. **Чарный И. А.** Подземная гидрогазодинамика. М.: Гостоптехиздат, 1963.
4. **Пирсон С. Д.** Учение о нефтяном пласте. М.: Гостоптехиздат, 1961.
5. **Kidder R. E.** Flow of a immiscible fluids in a porous media: Exact solution of a free boundary problem // J. Appl. Phys. 1956. V. 17, N 8. P. 867–869.

Поступила в редакцию 29/VI 2007 г.
