

$$v_1^0 = m \Delta p_0^{-1} B(s_0; m, n-m).$$

При  $m=0,5$ ,  $n=3,5$  неполные бета-функции выражаются в конечном виде

$$B(s; 4, -1/2) = 0,4(1-s)^{-1/2}(16-8s-2s^2-s^3) - 6,4$$

$$B(s; 1/2, 3) = 2\sqrt{s}(3s^2-10s+15)/15$$

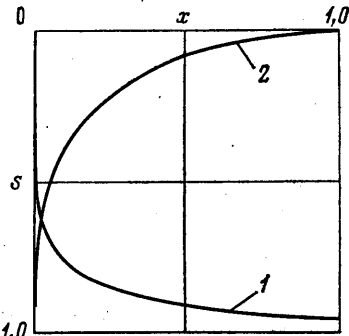
Вычисленные при этих параметрах и  $\Delta p^0 = \sqrt{19}$  ( $s_0=0,95$ ) распределения нефтенасыщенностей представлены на фигуре. Кривая 1 соответствует вытеснению воды нефтью, кривая 2 — нефти водой.

Легко видеть, что с увеличением перепада давления  $\Delta p$  общее количество капиллярно-запертой воды стремится к нулю, поскольку  $\lim B(s; 4, -1/2) \rightarrow \infty$  при  $s \rightarrow 1$ . Напротив, общее количество капиллярно-запертой нефти  $S$  в образце с ростом  $\Delta p$  становится неизменным и равным величине

$$S = \int_0^1 s(x) dx = s_1 - \int_{s_0}^{s_1} x(s) ds = \\ = \int_0^1 [1 - B(s; 1/2, 3)/B(1; 1/2, 3)] ds \approx 0,143$$

Это количество «остаточной нефтенасыщенности» представляет собой «мертвый объем» нефти, не вытесняемый при любом темпе отбора и закачек (практически  $S$  не изменяется уж при  $\Delta p^0 \geq 1,0$ ).

Разрабатываемые в настоящее время способы вибровоздействия на пласт с целью повышения темпов отбора нефти и нефтеотдачи пластов должны быть прежде всего направлены на устранение конечного эффекта капиллярного запирания призабойной зоны эксплуатационных скважин.



#### ЛИТЕРАТУРА

1. Развитие исследования по теории фильтрации в СССР (1917–1967). М.: Наука, 1969, 545 с.
2. Эфрос Д. А. Определение относительных проницаемостей и функций распределения при вытеснении нефти водой. — Докл. АН СССР, 1956, т. 110, № 5, с. 746–749.
3. Коллинз Р. Течения жидкостей через пористые материалы. М.: Мир, 1964. 350 с.
4. Лейбензон Л. С. Движение природных жидкостей и газов в пористой среде. М.—Л.: Гостехиздат, 1947. 244 с.
5. Gardner W. R. Some steady-state solutions of the unsaturated moisture flow equation with application to evaporation from a water table. — Soil Sci., 1958, v. 85, № 4, p. 228–232.
6. Бузинов С. Н. К вопросу об определении остаточной нефтенасыщенности. — Докл. АН СССР, 1957, т. 116, № 1, с. 28–31.
7. Курбанов А. К., Куранов И. Ф. К вопросу о влиянии капиллярных сил на процесс вытеснения нефти водой. ВНИИ, НТС по добыче нефти. М.: Недра, 1964, с. 43–76.
8. Пеньковский В. И. Модель процесса очистки газоносного пласта вибровоздействием. — В кн.: Динамика сплошной среды. Вып. 51. Новосибирск, 1981, с. 84–92.

Новосибирск

Поступила в редакцию  
20.V.1982

УДК 532.546

### О РАСТЕКАНИИ БУТРА ЖИДКОСТИ ПАРАБОЛОИДНОЙ ФОРМЫ ПО ГОРИЗОНТАЛЬНОМУ ОСНОВАНИЮ

ЧЕРНОМАШЕНЦЕВ Г. М.

В литературе рассматривались задачи о растекании осесимметричного бугра грунтовых вод с сохранением начальной массы жидкости и при условии удержания части жидкости в ранее занимаемом объеме [1–4]. При этом использовалось уравнение Буссинеска с постоянным и разрывным (в точке, где  $\partial h / \partial t = 0$ , если  $h$  — высота бугра) коэффициентом проницаемости среды соответственно. Если первая задача имеет точное аналитическое решение типа мгновенного источника, то решение второй задачи отыскивалось в виде автомодельного решения второго рода как асимптотической для соответствующей задачи Коши.

В данной заметке получено обобщение решения задачи о растекании осесимметричного бугра жидкости по горизонтальному основанию на случай бугра, имеющего форму эллиптического параболоида.

Пусть в пористой среде на непроницаемом горизонтальном основании в начальный момент имеется тяжелая жидкость в связанном объеме, имеющем форму эллиптического параболоида. Предпосылки гидравлической теории безнапорной фильтрации [1] о возможности пренебрежения вертикальной компонентой скорости движения и об изменении давления по высоте по закону гидростатики ( $p = p_0 + \rho g h$ ,  $p_0$  — давление в газовом пласте,  $\rho$  — плотность жидкости,  $g$  — ускорение свободного падения,  $h$  — напор) приводят [1] к уравнению Буссинеска, которое в декартовых координатах имеет вид

$$\partial h / \partial t = \partial^2 h^2 / \partial x^2 + \partial^2 h^2 / \partial y^2, \quad \theta = k \cdot t / 2\mu \quad (1)$$

где  $\mu$ ,  $k$  — постоянные коэффициенты пористости и фильтрации,  $x$ ,  $y$  — пространственные координаты,  $t$  — время.

Начальную форму бугра зададим в виде

$$h(x, y, 0) = \alpha_0 - \beta_0 x^2 - \gamma_0 y^2 \quad (2)$$

где  $\alpha_0$ ,  $\beta_0$ ,  $\gamma_0$  — произвольная тройка положительных вещественных чисел.

Положим  $h = \alpha - \beta x^2 - \gamma y^2$ , где  $\alpha = \alpha(\theta)$ ,  $\beta = \beta(\theta)$ ,  $\gamma = \gamma(\theta)$  — неотрицательные вещественные функции.

Учитывая (1), искомые  $\alpha$ ,  $\beta$ ,  $\gamma$  должны подчиняться следующей системе уравнений:

$$d\alpha / d\theta = -4\alpha(\beta + \gamma), \quad d\beta / d\theta = -4\beta(3\beta + \gamma), \quad d\gamma / d\theta = -4\gamma(3\gamma + \beta) \quad (3)$$

Очевидно, что предположение  $\beta \equiv \gamma$  упрощает систему и ее решение при условии (2) имеет вид

$$\alpha = \alpha_0 \cdot c^{-1/2}, \quad \beta = \gamma = \gamma_0 \cdot c^{-1} = \beta_0 c^{-1}, \quad c = 1 + 16\beta_0 \theta$$

Следовательно,

$$h = \alpha_0 \cdot c^{-1/2} - \beta_0 \cdot c^{-1} (x^2 + y^2) \quad (4)$$

Этот случай отвечает схеме растекания осесимметричного бугра жидкости постоянного объема по горизонтальному основанию [1, 3, 4].

Рассмотрим автономную подсистему системы (3)

$$d\beta / d\theta = -4\beta(3\beta + \gamma), \quad d\gamma / d\theta = -4\gamma(3\gamma + \beta) \quad (5)$$

при произвольных начальных условиях  $\beta(0) = \beta_0 > 0$ ,  $\gamma(0) = \gamma_0 > 0$ . На основании известной теоремы [5], в окрестности точки  $(\beta_0, \gamma_0)$  фазовой плоскости  $(\beta, \gamma)$  эта подсистема имеет единственное решение. Из (5) следует:

$$\gamma d^2 \gamma / d\theta^2 - 4(d\gamma / d\theta)^2 - 56\gamma^2 \cdot d\gamma / d\theta - 384\gamma^4 = 0$$

Понизив порядок и выполнив отображение  $p\gamma^{-2} = -\tau$ , получим после первого интегрирования

$$C_1 \gamma^2 \cdot (\tau - 12)^3 = (\tau - 16)^4$$

где  $p = d\gamma / d\theta$ ,  $C_1$  — произвольная постоянная.

Решение подсистемы (5) ищем в параметрической форме

$$\gamma = \gamma(\tau), \quad \beta = \beta(\tau)$$

Если

$$C_* (\tau - 16)^2 \cdot (\tau - 12)^{-3/2} = \gamma \quad (C_* = C_1^{-1/2}) \quad (6)$$

то

$$\frac{d\gamma}{d\theta} = \frac{d\gamma}{d\tau} \frac{d\tau}{d\theta} = C_* \frac{\tau}{2} (\tau - 16) (\tau - 12)^{-3/2} \frac{d\tau}{d\theta} = -C_*^2 \tau (\tau - 16)^4 (\tau - 12)^{-3}$$

Отсюда после интегрирования имеем

$$\theta = \frac{1}{32C_*} \left\{ \frac{(\tau - 12)^{1/2} (\tau - 8)}{(\tau - 16)^2} + \frac{1}{4} \ln \left| \frac{(\tau - 12)^{1/2} - 2}{(\tau - 12)^{1/2} + 2} \right| \right\} + C_2 \quad (C_2 = \text{const}) \quad (7)$$

При этом  $16 > \tau > 12$ . По смыслу функции  $\theta(t) > 0$  следует положить  $C_* > 0$ , что также отвечает необходимости  $\gamma(\theta) > 0$ .

Из второго уравнения подсистемы (5) получим

$$\beta = \beta(\tau) = C_* 4^{-1} (\tau - 16)^2 (\tau - 12)^{-1/2} \quad (8)$$

Из первого уравнения системы (3) находим

$$\alpha = \alpha(\tau) = C_3 (16 - \tau) (\tau - 12)^{-1/2} \quad (C_3 = \text{const}) \quad (9)$$

$i$	$\tau_i$	$\theta_i$	$\gamma_i$	$\beta_i$	$\Delta_i = \beta_i / \gamma_i$	$\alpha_i$
1	15	0,307	0,192	0,145	0,756	0,575
2	15,5	1,68	0,038	0,034	0,890	0,268
3	15,7	5,05	0,0126	0,0117	0,930	0,150

Частный случай  $\beta = \gamma$  уже рассмотрен (см. (4)), а ранее был описан в [1, 3, 4]. Исследуем полученное решение. Прежде всего следует заметить, что функция  $\theta(\tau)$  определена в левой окрестности точки  $\tau = 16$ , и так как

$$\lim_{x \rightarrow 0} x^2 \ln x = 0$$

то определяющим по вкладу для  $\theta(\tau)$  будет первое слагаемое в скобках (7), а при  $\tau \rightarrow 16$   $\theta \rightarrow \infty$ . Кроме того,  $\gamma \rightarrow 0$ ,  $\beta \rightarrow 0$ ,  $\alpha \rightarrow 0$ ,  $\alpha\gamma^{-1} \rightarrow \infty$ ,  $\alpha\beta^{-1} \rightarrow \infty$ ,  $\beta \cdot \gamma^{-1} = \Delta \rightarrow 1$  при  $\tau \rightarrow 16$ . Все это достаточно полно отражает характер эволюции начальной формы купола жидкости.

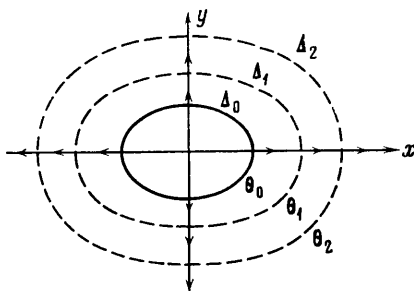
На приведенной фигуре схематически показаны положения линии нулевого напора (на водоупоре) на различные моменты времени ( $\Delta_0 < \Delta_1 < \Delta_2$ ,  $0 = \theta_0 < \theta_1 < \theta_2$ ).

Возможное отношение полуосей эллипсов эллиптического параболоида во времени определяется выражением  $0,5 \cdot (\tau - 12)^{1/2}$ . Чтобы убедиться в том, что найденное решение действительно описывает растекание бугра грунтовых вод с сохранением массы жидкости (при постоянной плотности жидкости и сохранении объема), достаточно проверить, что объем параболоида с параметрами  $\alpha(\tau)$ ,  $\beta(\tau)$ ,  $\gamma(\tau)$  от  $\tau$  не зависит. Но это дает непосредственное вычисление двойного интеграла, которое здесь не приводится.

В заключение рассмотрим пример. Пусть начальное отношение осей эллипса (сечение параболоида плоскостью  $h=0$ ) равно  $(0,5)^{1/2}$ , т. е.  $\tau_0 = 14$ , и, принимая при этом  $\theta_0 = 0$ , найдем  $C_*$ ,  $C_2$  и  $C_3$ , считая также, что  $\alpha_0 = \sqrt{2} \approx 1,41$ ,  $\beta_0 = 1/\sqrt{2} \approx 0,705$ ,  $\gamma_0 = \sqrt{2} \approx 1,41$ . На основании (6)–(9) имеем:  $C_* = 1$ ;  $C_2 \approx -0,05$ ;  $C_3 = 1$ .

Результаты дальнейших вычислений приведены в таблице.

В качестве естественного обобщения найденного решения можно рассмотреть переменную во времени проницаемость среды. Тогда к уравнению (1) приводит известная подстановка



$$\theta(t) = 0,5\mu^{-1} \int_0^t k(\tau) d\tau$$

а так как подынтегральная функция не отрицательная, то существование обратной функции  $t(\theta)$  обеспечивается непрерывностью  $\theta(t)$ .

Приведенный в заметке результат может быть использован при анализе характера растекания бугра грунтовых вод, сформировавшегося от площадного полива.

#### ЛИТЕРАТУРА

1. Полубаринова-Кочина П. Я. Теория движения грунтовых вод. М.: Наука, 1977. 664 с.
2. Кочина И. Н., Михайлов Н. Н., Филинов М. В. Влияние остаточной насыщенности на растекание бугра жидкости в газовом пласте. — Изв. АН СССР. МЖГ, 1979, № 6, с. 48–52.
3. Баренблатт Г. И., Енгов В. М., Рыжик В. М. Теория нестационарной фильтрации жидкости и газа. М.: Недра, 1972. 288 с.
4. Бэр Я., Заславски Д., Ирмей С. Физико-математические основы фильтрации воды. М.: Мир, 1971. 452 с.
5. Эльсгольц Л. Э. Дифференциальные уравнения. М.: Гостехиздат, 1957. 272 с.

Днепропетровск

Поступила в редакцию  
22.II.1982