

Лабораторная работа
Решение уравнения Бакли – Леверетта

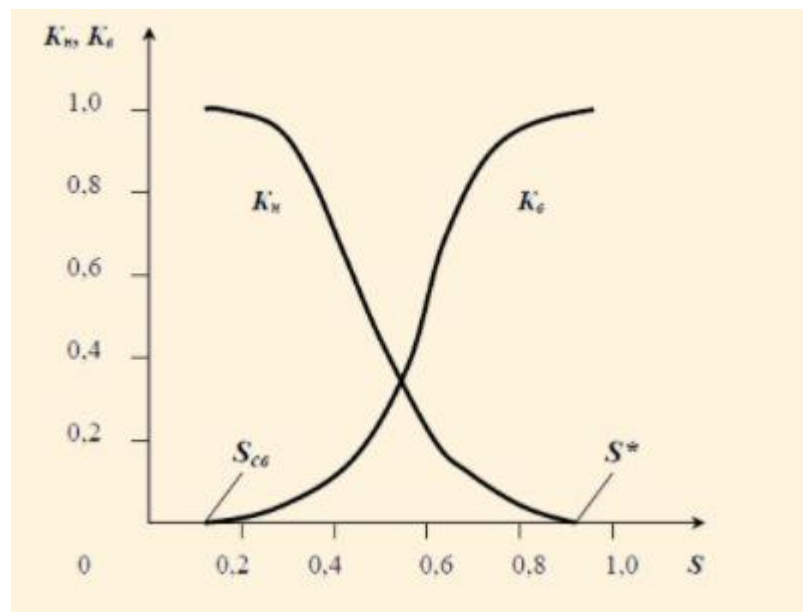
В процессе нагнетания воды в пласт ее насыщенность S будет меняться со временем t вдоль направления движения x . Связь между S , x и t управляется дифференциальным уравнением **Бакли – Леверетта**

$$m \frac{\partial S}{\partial t} + W(t) \frac{\partial F(S)}{\partial x} = 0 \quad (1)$$

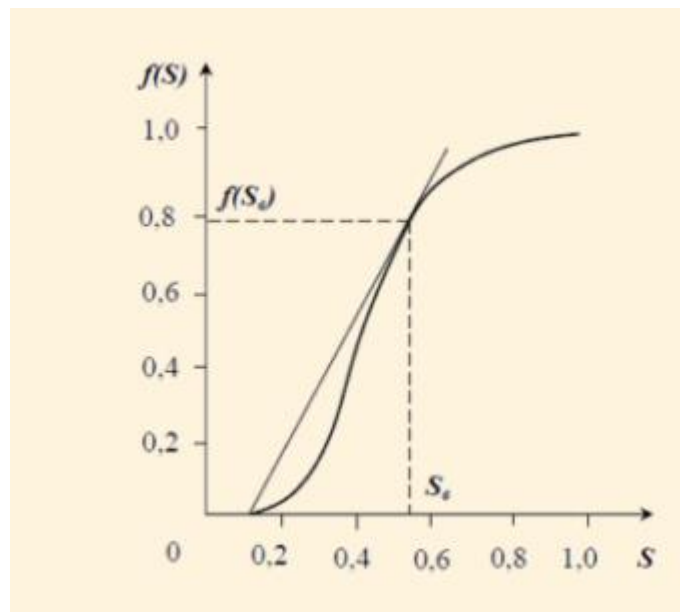
$$F(S) = \frac{K_1(S)}{K_1(S) + \frac{\mu_1}{\mu_2} K_2(S)} = \frac{K_1(S)}{K_1(S) + \mu_0 K_2(S)}$$

$$\mu_0 = \frac{\mu_1}{\mu_2}$$

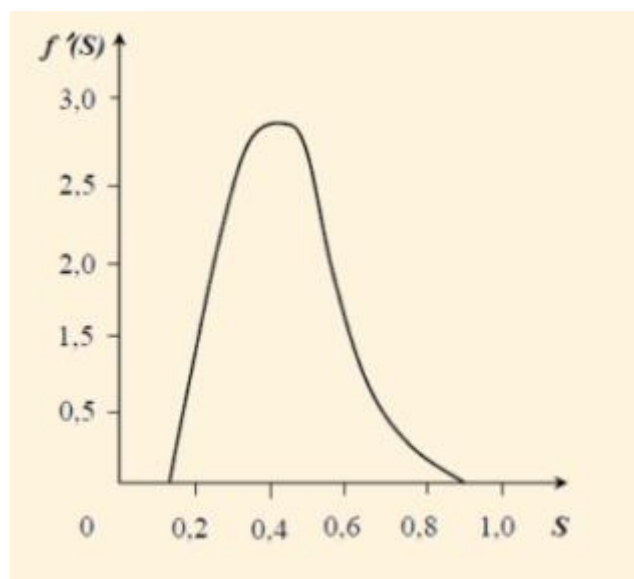
Здесь $W(t)$ – суммарная скорость фильтрации воды и нефти, μ_w, μ_n – коэффициенты динамической вязкости фаз, $k_w(S)$ и $k_n(S)$ – относительные фазовые проницаемости, $S = S_w$ – водонасыщенность, $S_w + S_n = 1$, $F(S)$ – функция распределения потоков фаз или функция Бакли – Леверетта.



Зависимость относительных фазовых проницаемостей для воды $K_w(S)$ и нефти $K_n(S)$ от водонасыщенности (общий вид)



Внешний вид зависимости $F(S)$



Внешний вид зависимости $\mathbf{F'(S)}$

Введем безразмерные переменные

$$\xi = \frac{x}{L}; \quad \tau = \frac{vt}{mL}$$

В безразмерных переменных уравнение (1) при постоянной скорости закачки ($W(t) = \text{const}$) сводится к уравнению (2)

$$\frac{\partial S}{\partial t} + \frac{\partial F}{\partial x} = 0. \quad (2)$$

$$\frac{\partial s}{\partial t} + F' \frac{\partial s}{\partial x} = 0$$

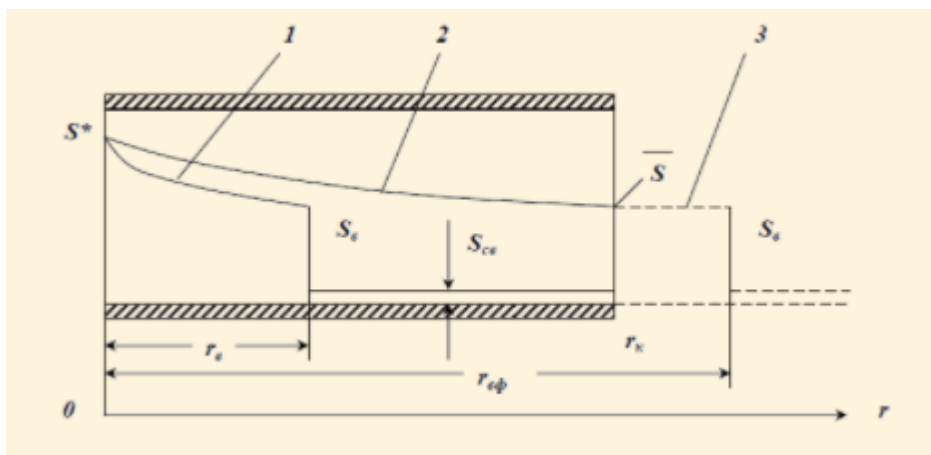
В уравнении (2) безразмерные переменные $\xi=x$, $\tau=t$.

Из решения методом характеристик уравнения (2) получаем формулу для расчета координаты x заданного значения насыщенности как функцию времени:

$$x(S, t) = F'(S)t + x_0, \quad (3)$$

где x_0 — значения координат с начальной водонасыщенностью S_0 при $t = 0$. В расчетах можно взять $x_0=0$.

Неоднозначный вид скачкообразное изменение насыщенности при движении фронта воды определяется двузначностью функции $F'(S)$



Распределение водонасыщенности вдоль длины пласта: 1, 2 — истинное, 3 — фиктивное (вышло из размера области)

Насыщенность S_c на скачке (фронтальная насыщенность) определяется из уравнения

$$F'(S_c) = \frac{F(S_c) - F(S_*)}{S_c - S_*} \quad (4)$$

Начальные и граничные условия:

$$t = 0 \quad S = S_* = 0$$

$$x = 0 \quad S = S^* = 1$$

Относительные фазовые проницаемости ОФП(модельные)

$$k_g = S^2 \quad k_h = (1 - S)^2$$

Отношение вязкостей $\mu_0 = \mu_g / \mu_h$

$$\mu_0 = 0,1; \quad 0,5; \quad 1$$

Для модельных **ОФП** насыщенность S_c на скачке (фронтальная насыщенность) определяется из уравнения

$$S_c = \sqrt{\frac{\mu_0}{1 + \mu_0}}$$

Задания

1. По исходным данным построить графики функций $F(S)$ и $F'(S)$ для различных значений $\mu_0 = 0,1; \quad 0,5; \quad 1$.
2. Из (4), с использованием модельных функций ОФП получить аналитическое выражение для фронтовой насыщенности S_c .
3. По (3) рассчитать непрерывную ветвь профиля насыщенности при $S_c < S < S^*$ и $0 < x < x_c$. $0 \leq t \leq 0,5$. Построить график $s(x)$.
4. Решить численно уравнение (2).

5. Выбрать оптимальное соотношение $\frac{\Delta t}{\Delta x}$, которое обеспечивает минимальную погрешность численного решения. Для сравнения и апробации численной схемы использовать аналитическое решение по пунктам (1-3).
6. На одном графике построить аналитическое решение и численные решения, полученные по схемам 4а и 4б. Построить решения для моментов времени $t = 0.1, 0.2, 0.3, 0.4, 0.5$.

Рассмотреть численные схемы:

4а. Явный « левый уголок»

$$\frac{S_i^{n+1} - S_i^n}{\Delta t} + \frac{F_i^n - F_{i-1}^n}{\Delta x} = 0$$

$$F_i^n = F(S_i^n)$$

$$\max_s (F_s^1) \frac{\Delta t}{\Delta x} < 1$$

4б. «Шахматная схема»

$$S_i^{n+1} = S_i^n - \frac{\Delta t}{\Delta x} (F_i^n - F_{i-1}^n) \quad i + n - \text{четно}$$

$$S_i^{n+1} = S_i^n - \frac{\Delta t}{2\Delta x} (F_{i+1}^{n+1} - F_{i-1}^{n+1}) \quad i + n - \text{нечетно}$$

$$F_i^{n+1} = F(S_i^{n+1})$$

Расчеты выполнить при различных шагах дискретизации:

$$\Delta x = \frac{1}{20}; \quad \Delta x = \frac{1}{50}; \quad \Delta x = \frac{1}{100}$$

Δt выбирается из условия устойчивости. $0 \leq t \leq 0,5$

4с. Неявная схема с разностью назад

$$\frac{S_i^{n+1} - S_i^n}{\Delta t} = - \frac{F_i^{n+1} - F_{i-1}^{n+1}}{\Delta x}$$

Схема абсолютно устойчивая.

Линеаризованная неявная разностная схема

$$\frac{S_i^{n+1(k+1)} - S_i^n}{\Delta t} = - \frac{F_i^{n(k)} + F_i^{n(k)} (S_i^{n+1(k+1)} - S_i^{n(k)}) - F_{i-1}^{n+1}}{\Delta x}$$

Выполнить расчеты при различных Δt .

$$\Delta t = \frac{\Delta x}{4}$$

$$\Delta t = \frac{\Delta x}{8}$$

$$\Delta t = \frac{\Delta x}{20}$$

$$F_{i-1}^{n+1} = F(S_{i-1}^{n+1})$$

Производная функции Б.-Л. аппроксимируется в виде

$$F_i'^n = F'(S_i^n)$$

РАСЧЕТ ДАВЛЕНИЯ

Для расчета давления используется уравнение для суммарной скорости $\vec{W} = \vec{v}_B + \vec{v}_H$.

$$\text{div} \vec{W} = 0$$

Для одномерной модельной задачи это уравнение записывается в виде

$$\frac{d}{dx} \left[(k_B(s) + \mu_0 k_H(s)) \frac{dp}{dx} \right] = 0 \quad (5)$$

Уравнения (5) замыкаются граничными условиями

$$p(1, t) = 1 \quad 0 \leq t \leq T. \quad (6a)$$

$$\frac{\partial p(0, t)}{\partial x} = -Q_0 = \text{const}, \quad (6b)$$

начальное давление в модели пористой среды

$$p(x, 0) = 1, \quad 0 \leq x \leq 1.$$

. На входном сечении поддерживается постоянный расход $Q_0=0,007$ закачиваемой жидкости. Вытесняемая фаза в этом сечении остается неподвижной. Исходные данные в безразмерном виде.

Это уравнение аппроксимируется линейной трехточечной разностной схемой, которое просчитывается методом прогонки (правой).

$$\text{Введем обозначение: } \varphi(s) = k_v(s) + \mu_0 k_h(s)$$

Разностное уравнение для давления имеет вид

$$ap_{i+1}^{n+1} - cp_i^{n+1} + bp_{i-1}^{n+1} = 0 \quad (7)$$

$$a = \varphi_{i+\frac{1}{2}}^n; \quad b = \varphi_{i-\frac{1}{2}}^n; \quad c = a + b$$

$$\varphi_{i+\frac{1}{2}}^n = 2 \frac{\varphi(s_i^n) \varphi(s_{i+1}^n)}{\varphi(s_i^n) + \varphi(s_{i+1}^n)}, \quad \varphi_{i-\frac{1}{2}}^n = 2 \frac{\varphi(s_i^n) \varphi(s_{i-1}^n)}{\varphi(s_i^n) + \varphi(s_{i-1}^n)}$$

Граничные условия (6) аппроксимируются в виде:

$$p_N^k = 1$$

$$p_0^k = p_1^k + h \cdot Q_0$$

Начальные значения прогоночных коэффициентов (для правой прогонки)

$$\alpha_1 = 1 \quad \beta_1 = h \cdot Q_0$$

Рассчитать распределение давления по длине модели для различных моментов времени $t = 0.1, 0.3, 0.5$.

Система линейных уравнений с трехдиагональной матрицей

$$a_i u_{i-1} - c_i u_i + b_i u_{i+1} = -f_i \quad (1)$$

$$a_i \neq 0, b_i \neq 0;$$

$$i = 1, 2, \dots, N-1$$

$$u_0 = \kappa_1 u_1 + \mu_1; u_N = \kappa_2 u_{N-1} + \mu_2 \quad (2)$$

К системе (1) с условиями (2) часто сводится разностная аппроксимация задач математической физики. В матричной форме имеем

$$\mathbf{A}\mathbf{u} = \mathbf{F} \quad (3)$$

$$\mathbf{u} = (u_0, u_1, \dots, u_{N-1}, u_N)$$

$$\mathbf{A} = \begin{pmatrix} 1 & -\kappa & 0 & \dots & 0 & 0 & 0 & \dots & 0 & 0 & 0 \\ a_1 & -c_1 & b_1 & \dots & 0 & 0 & 0 & \dots & 0 & 0 & 0 \\ \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots \\ 0 & 0 & 0 & \dots & a_i & -c_i & b_i & \dots & 0 & 0 & 0 \\ \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots & \dots \\ 0 & 0 & 0 & \dots & 0 & 0 & 0 & \dots & a_{N-1} & -c_{N-1} & b_{N-1} \\ 0 & 0 & 0 & \dots & 0 & 0 & 0 & \dots & 0 & -\kappa_2 & 1 \end{pmatrix}, \quad \mathbf{F} = \begin{pmatrix} \mu_1 \\ -f_1 \\ -f_2 \\ \dots \\ -f_{N-1} \\ -f_N \\ \mu_2 \end{pmatrix}$$

В случае граничных условий первого рода имеем матрицу размером $(N-1) \times (N-1)$; в случае граничных условий второго и третьего рода – матрицу размером $(N+1) \times (N+1)$.

Системы уравнений типа (1) или (3) удобно решать методом прогонки.

Правая прогонка

Предположим, что имеет место соотношение

$$u_i = \alpha_{i+1}u_{i+1} + \beta_{i+1} \quad (4)$$

где $\alpha_{i+1}, \beta_{i+1}$ – прогоночные коэффициенты, которые пока не определены.

$$u_{i-1} = \alpha_i u_i + \beta_i \quad (5)$$

Подставляя (5) в уравнение (1), получаем

$$a_i(\alpha_i u_i + \beta_i) - c_i u_i + b_i u_{i+1} = -f_i$$

или

$$u_i(a_i \alpha_i - c_i) + b_i u_{i+1} = -(f_i + a_i \beta_i).$$

Следовательно

$$\alpha_{i+1} = \frac{b_i}{c_i - a_i \alpha_i}, \quad \beta_{i+1} = \frac{a_i \beta_i + f_i}{c_i - a_i \alpha_i} \quad (6)$$

Используем условие в нулевой точке и уравнение (5) для $i = 1$

$$\left. \begin{aligned} u_0 &= \kappa_1 u_1 + \mu_1 \\ u_0 &= \alpha_1 u_1 + \beta_1 \end{aligned} \right\} \Rightarrow \alpha_1 = \kappa_1, \beta_1 = \mu_1 \quad (7)$$

Зная α_1, β_1 последовательно определяем все коэффициенты α_i, β_i вплоть до точки N .

Используем условия в N -ой точке и уравнение (5) для $i = 1$

$$\left. \begin{aligned} u_N &= \kappa_2 u_{N-1} + \mu_2 \\ u_{N-1} &= \alpha_N u_N + \beta_N \end{aligned} \right\} \Rightarrow u_N = \frac{\mu_2 + \kappa_2 \beta_N}{1 - \kappa_2 \alpha_N} \quad (8)$$

На этом заканчивается прямая прогонка. Обратная прогонка использует уравнение (5) для $i = N-1, N-2, \dots, 1, 0$.

Левая прогонка

Предположим, что имеет место соотношение

$$u_{i+1} = \xi_{i+1}u_i + \eta_{i+1} \quad (10)$$

Тогда

$$a_i u_{i-1} + (b_i \xi_{i+1} - c_i) u_i + b_i \eta_{i+1} = -f_i$$

Следовательно

$$\xi_i = \frac{a_i}{c_i - b_i \xi_{i+1}}, \quad \eta_i = \frac{\eta_{i+1} b_i + f_i}{c_i - b_i \xi_{i+1}} \quad (11)$$

$$i = N-1, N-2, \dots, 2, 1$$

$$\left. \begin{aligned} u_N &= \kappa_2 u_{N-1} + \mu_2 \\ u_N &= \xi_N u_{N-1} + \eta_N \end{aligned} \right\} \Rightarrow \xi_N = \kappa_2, \quad \eta_N = \mu_2 \quad (12)$$

$$\left. \begin{aligned} u_0 &= \kappa_1 u_1 + \mu_1 \\ u_1 &= \xi_1 u_0 + \eta_1 \end{aligned} \right\} \Rightarrow u_0 = \frac{\mu_1 + \kappa_1 \mu_1}{1 - \kappa_1 \xi_1} \quad (13)$$

Прямая прогонка включает условия (12), расчет прогоночных коэффициентов (11); обратная прогонка – условие (13) и расчет искомой функции (10).

В частном случае задач теплопроводности первый алгоритм (правая прогонка) удобен, если источник тепла действует на границе $x = 0$ (слева); вторая – если источник действует на поверхности $x = L$ (справа).

s

