

Т. Р. Шарипов (Санкт-Петербург, СПбГУ). **Дифференциальный итерационный процесс решения уравнений фильтрации флюидов.**

В области $(\mathbf{x}, t) \in \Omega \times [0, T]$ ($\Omega \subset \mathbf{R}^n$, $n = 1, 2, 3$) рассматривается модель нелетучей нефти (Black Oil) [1] для изотермической фильтрации вязких сжимаемых флюидов (нефть (o), вода (w), газ (g)) в недеформируемой пористой среде, описываемая уравнениями неразрывности фаз

$$\begin{aligned} \phi(S_l/B_l + \delta_{l,g}R_sS_o/B_o)'_t + \operatorname{div}(\mathbf{u}_l/B_l + \delta_{l,g}R_s\mathbf{u}_o/B_o) &= q_l, \quad l = o, w, g, \\ \mathbf{u}_l &= -\mathbf{K}k_{rl}(\nabla p_l - \rho_l\gamma\nabla\mathbf{D})/\mu_l, \quad p_g = p_o + p_{cgo}, \quad p_w = p_o - p_{cow}, \end{aligned} \quad (1)$$

и уравнением баланса насыщенностей

$$S_o + S_w + S_g = 1. \quad (2)$$

Здесь $\delta_{c,g}$ — символ Кронекера, $\gamma = \operatorname{const}$, $\phi = \phi(\mathbf{x})$, $\mathbf{K} = \mathbf{K}(\mathbf{x})$, $\mathbf{D} = \mathbf{D}(\mathbf{x})$, $p_o = p_o(\mathbf{x}, t)$, $S_l = S_l(\mathbf{x}, t)$, $B_l = B_l(p_l)$, $R_s = R_s(p_o)$, $\rho_l = \rho(p_l)$, $\mu_l = \mu(p_l)$, $k_{rl} = k_{rl}(S_w, S_g)$, $p_{cgo} = p_{cgo}(S_g)$, $p_{cow} = p_{cow}(S_w)$.

Задача (1)–(2) замыкается краевыми и начальными условиями для вектора неизвестных $\mathbf{X} = \{p_o, S_w, S_g\}$.

В работе, представленной данным докладом, на базе метода последовательных приближений с априорными оценками [3] предложен новый итерационный процесс решения нелинейной системы (1), сходящийся с любого начального приближения и представляющий альтернативу используемым в гидродинамических симуляторах схемам IMPES, FIM, AIM [2].

Заменой переменных $y_o = S_o/B_o$, $y_w = S_w/B_w$, $y_g = S_g/B_g + R_sS_o/B_o$ система (1) сводится к нелинейному параболическому уравнению относительно нового вектора неизвестных $\mathbf{Y} = \mathbf{Y}(\mathbf{x}, t) = \{y_o, y_w, y_g\}$

$$\phi\mathbf{Y}'_t - \operatorname{div}(A_1(\mathbf{Y})\nabla\mathbf{Y}) + A_0(\mathbf{Y}) = 0, \quad (3)$$

где при вычислении матричного $A_1(\mathbf{Y}) = \{\lambda_l(\partial p_l/\partial\mathbf{Y}) + \delta_{l,g}R_s\lambda_o(\partial p_o/\partial\mathbf{Y})\}_{l=o,w,g}$ и векторного $A_0(\mathbf{Y}) = \{\operatorname{div}(\lambda_l\rho_l\gamma\nabla\mathbf{D})\}_{l=o,w,g}$ операторов с $\lambda_l = \mathbf{K}k_{rl}/(\mu_l B_l)$ необходим обратный переход к вектору $\mathbf{X} = \mathbf{X}(\mathbf{Y})$. Для этого p_o определяется из решения уравнения (2), где $S_o = y_o B_o$, $S_w = y_w B_w$, $S_g = (y_g - R_s y_o) B_g$.

Далее, если для любых $(\mathbf{x}, t) \in \Omega \times [0, T]$ известны априорные оценки $m \leq \mathbf{Y} \leq M$, $0 < \alpha_1 \leq A_i \leq \alpha_2$, $i = 0, 1$, то при $\alpha = (\alpha_1 + \alpha_2)/2$ итерационный процесс, состоящий из решения параболических уравнений

$$\phi(\mathbf{Y}_{n+1})' - \alpha\Delta\mathbf{Y}_{n+1} + \beta\mathbf{Y}_{n+1} = \operatorname{div}(A_1(P(\mathbf{Y}_n) - \alpha)\nabla\mathbf{Y}_n) + \beta\mathbf{Y}_n - A_0(P(\mathbf{Y}_n))$$

с краевыми условиями для задачи (3), сходится [3] для всех $t \in (0, T]$ к ее решению. Здесь $P(\mathbf{Y}) = \{m \forall \mathbf{Y} < m, \mathbf{Y} \forall \mathbf{Y} \in [m, M], M \forall \mathbf{Y} > M\}$ есть оператор проектирования на $[m, M]$, а β — произвольный неотрицательный параметр, позволяющий дополнительно ускорить сходимость.

СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Каневская Р. Д. Математическое моделирование гидродинамических процессов разработки месторождений углеводородов. — Москва–Ижевск: Институт компьютерных исследований, 2003, 128 с.
2. Сао Н. Development of techniques for general purpose simulators. PhD thesis. Stanford University, 2002.
3. Голицев И. И. Решение некоторых задач для параболических уравнений методом последовательных приближений. Уфа: БНЦ УрО АН СССР, 1989, 172 с.