

## Математические модели двухфазной фильтрации, не использующие закон Дарси; вопросы разрешимости.

*А.А. Папин*

*АлтГУ, г. Барнаул*

Классические математические модели движения двухфазной жидкости в пористых средах включают законы сохранения массы и энергии, а также эмпирический закон Дарси, связывающий вектор скорости и градиент давления [1]. В настоящее время все большее применение находят модели, не использующие закон Дарси.

Рассмотрим движение смеси двух взаимонерастворимых жидкостей в недеформируемой пористой среде. Уравнения баланса масс жидких фаз в отсутствие фазовых переходов имеют вид [2–4]

$$\frac{\partial(\alpha_i \rho_i^o)}{\partial t} + \operatorname{div}(\alpha_i \rho_i^o \vec{v}_i) = 0, \quad i = 1, 2,$$

где  $t$  – время,  $\rho_i^o$  – истинная плотность  $i$ -й фазы,  $\vec{v}_i$  – истинная скорость ее движения,  $\alpha_i$  – объемная концентрация,  $\operatorname{div} \vec{v}_i = \sum_{k=1}^3 \frac{\partial v_i^k}{\partial x_k}$ ,

$(x_1, x_2, x_3)$  – декартовы координаты.

Уравнения баланса импульса имеют следующий вид [2–4]

$$\alpha_i \rho_i^o \left( \frac{\partial \vec{v}_i}{\partial t} + (\vec{v}_i \cdot \nabla) \vec{v}_i \right) = \operatorname{div} \sigma_i + \sum_j \vec{P}_{ij} + \alpha_i \rho_i^o \vec{g}_i, \quad i = 1, 2,$$

где  $\sigma_i$  – истинные фазовые напряжения,  $\vec{P}_{ij}$  – интенсивность обмена импульсом между  $i$ -й и  $j$ -й фазами,  $\vec{g}_i$  – вектор внешних сил,  $\nabla$  – оператор градиента. Для тензора напряжений и вектора  $\vec{P}_{ij}$  используются зависимости [3]:

$$\sigma_i = \alpha_i (-p_i + \lambda_i \operatorname{div} \vec{v}_i) I + 2 \alpha_i \mu_i D_{ij},$$

$$\sum_j P_{ij} = p_i \nabla \alpha_i + \sum_j K_{ij} (\vec{v}_j - \vec{v}_i).$$

Здесь  $p_i$  – давление в  $i$ -й фазе,  $I$  – единичный тензор,  $\lambda_i$  и  $\mu_i$  – соответственно коэффициенты сдвиговой и динамической вязкости ( $0 \leq \mu_i$ ,

$0 \leq 3 \lambda_i + 2$ ),  $K_{ij}$  – коэффициент взаимодействия фаз,  $D_i$  – тензор скоростей деформации с компонентами  $D_i^{kl} = \frac{1}{2} \left( \frac{\partial v_i^k}{\partial x_j} + \frac{\partial v_i^l}{\partial x_k} \right)$ ,  $(k, l) \in \{1, 2, 3\}$ .

При выводе уравнения энергии предполагается, что насыщенная двухфазной жидкостью пористая среда является трехфазной системой, состоящей из пористой недеформируемой матрицы ( $\bar{v}_3 = 0$ ), объемная концентрация которой равна  $\alpha_3 = 1 - \varphi$  ( $\varphi$  – пористость) и двух взаимопроникающих жидкостей с объемными концентрациями  $\alpha_1 = \varphi s$  и  $\alpha_2 = \varphi(1 - s)$ , где  $s$  – фазовая насыщенность первой жидкостью порового пространства ( $\sum_{i=1}^3 \alpha_i = 1$ ). Ряд гипотез, основной из которых является предположение о равенстве фазовых температур в каждой точке среды, приводит к следующему уравнению энергии

$$\sum_{i=1}^3 c_i \rho_i \left( \frac{\partial \theta}{\partial t} + \bar{v}_i \nabla \theta \right) = \text{div}(\chi \nabla \theta),$$

где  $\theta$  – абсолютная температура,  $c_i$  – теплоемкость  $i$ -й фазы при постоянном объеме ( $i = 1, 2, 3$ ),  $\chi$  – коэффициент теплопроводности среды.

Система балансовых уравнений дополняется законом Лапласа  $p_2 - p_1 = p_c$ , в котором капиллярное давление  $p_c$  является заданной функцией.

В докладе излагаются результаты о разрешимости краевых задач для приведенной системы уравнений.

### Литература

1. Бэр Я., Заславски Д., Ирмей С. Физико-математические основы фильтрации воды. – М.: Мир, 1971.
2. Rajagopal K.L., Tao L. Mechanics of mixtures. Word Scientific Publishing, 1995.
3. Нигматулин Р.И. Динамика многофазных сред. Ч. 1. – М.: Наука, 1987.
4. Ведерников В.В., Николаевский В.Н. Уравнения механики пористых сред, насыщенных двухфазной жидкостью // Изв. Ан СССР. Механика жидкости и газа. – 1978. №5. – С. 165–169.