

УДК 532.626.546:539.3

**УРАВНЕНИЯ МЕХАНИКИ ПОРИСТЫХ СРЕД, НАСЫЩЕННЫХ  
ЖИДКОСТЬЮ И ГАЗОМ**

**БОНДАРЕНКО Н. В.**

При помощи подхода, предложенного в работе [1], составлена система уравнений движения насыщенных пористых сред, учитывающая взаимное влияние твердой, жидкой и газовых фаз. Коэффициенты проницаемости анизотропной пористой среды принимаются зависящими от направления. Показано, что при отсутствии газовых фаз и несжимаемости жидкости система уравнений приводится к общим уравнениям теории упругости анизотропного тела с фиктивными компонентами напряжения. Для насыщенной жидкостью пористой среды получены зависимости между коэффициентами проницаемости и константами анизотропии.

В качестве примера рассмотрена задача о движении жидкости в упругой пористой среде, представляющей собой ортотропную цилиндрическую область с полостью в виде кругового цилиндра.

**1. Основная система уравнений.** В ряде случаев пористая среда разбита соединяющимися макропорами и трещинами на структурные элементы-блоки. Трещины и макропоры насыщены жидкостью и свободным газом. Основная масса газа в блоках находится в адсорбированном состоянии. Считается, что в макропорах и трещинах имеет место ламинарная фильтрация жидкости и газа.

При построении основной системы уравнений воспользуемся методами механики взаимопроникающих континуумов [2], т. е. примем, что в каждой макроточке среды присутствуют все из рассматриваемых континуумов и происходит движение твердой, жидкой и газовых фаз.

Уравнения баланса массы и импульса компонентов с учетом того, что при движении смеси происходит переток газа из блоков в трещины и макропоры и свободный газ растворяется в жидкости, имеют вид

$$(1.1) \quad \begin{aligned} \frac{\partial(\rho_1 m_1)}{\partial t} + \operatorname{div}(\rho_1 m_1 \mathbf{v}^{(1)}) &= 0, & \rho_1 m_1 \frac{dv_i^{(1)}}{dt} - \frac{\partial}{\partial x_j} m_1 \sigma_{ij} + F_i^{(1)} &= 0 \\ \frac{\partial(\rho_2 m_2)}{\partial t} + \operatorname{div}(\rho_2 m_2 \mathbf{v}^{(2)}) + g &= 0, & \rho_2 m_2 \frac{\partial v_i^{(2)}}{\partial t} + \frac{\partial(m_2 p_2)}{\partial x_i} + F_i^{(2)} &= 0 \\ \frac{\partial(\rho_3 m_3)}{\partial t} + \operatorname{div}(\rho_3 m_3 \mathbf{v}^{(3)}) - g + g_1 &= 0, & \rho_3 m_3 \frac{dv_i^{(3)}}{dt} + \frac{\partial(m_3 p_3)}{\partial x_i} + F_i^{(3)} &= 0 \end{aligned}$$

Здесь фаза 1 — твердые частицы среды, фаза 2 — жидкость, фаза 3 — свободный газ. Величины  $g$  и  $g_1$  обозначают количество свободного газа, растворившегося в жидкости и переток газа из блоков в трещины;  $\rho_k$ ,  $p_k$ ,  $\mathbf{v}^{(k)}$  — плотность, давление и вектор скорости  $k$ -й фазы;  $m_k$  — содержание  $k$ -й фазы в единице объема;  $\sigma_{ij}$  — компоненты напряжения твердой фазы;  $F_i^{(k)}$  — силы межфазных взаимодействий.

Согласно [3], величины  $g$  и  $g_1$  запишем в виде

$$(1.2) \quad g = s(p_3 - p_2), \quad g_1 = \alpha(p_1^2 - p_3^2)$$

где  $\alpha$ ,  $s$  — коэффициенты газоотдачи и растворимости соответственно;  $p_k$  — давление газа в микропорах, содержащихся в блоках. В микропорах основной формой переноса газа является диффузия. Вводя закон Фика для плотности диффузионного потока в уравнение неразрывности массы, получим уравнение движения газа в микропорах в виде [1]

$$(1.3) \quad \partial(a+c)/\partial t - \text{div}[D \text{grad}(a+c)] = 0$$

где  $a$ ,  $c$  — величина адсорбции и концентрация газа, отнесенные к единице объема сорбента;  $D$  — коэффициент диффузии. Величину адсорбции  $a$  представим с помощью формулы Ленгмюра [4]

$$(1.4) \quad a = a_0 b_0 c (1 + b_0 c)^{-1}$$

где  $a_0$ ,  $b_0$  — постоянные.

Будем считать, что состояние газа подчиняется закону Клапейрона, тогда для концентрации газа  $c$  имеем

$$(1.5) \quad c = p_k / zRT$$

Здесь  $z$  — коэффициент сжимаемости газа;  $R$  — газовая постоянная;  $T$  — абсолютная температура.

Уравнения фильтрации жидкости и свободного газа в анизотропной пористой среде имеют вид [5]

$$(1.6) \quad [v_i^{(\alpha)}] = -[k_{ij}^{(\alpha)}][\partial p_\alpha / \partial x_j] \quad (\alpha = 2; 3)$$

Здесь  $[k_{ij}^{(2)}]$ ,  $[k_{ij}^{(3)}]$  — обобщенные коэффициенты фильтрации жидкости и газа. Уравнения (1.6) совместно с (1.1) определяют силы межфазовых взаимодействий  $F_i^{(2)}$ ,  $F_i^{(3)}$ .

Записав уравнение неразрывности импульса для всей среды в целом и учитывая соотношение (1.1), находим результирующую силу  $F_i^{(1)}$ , действующую на твердую фазу

$$(1.7) \quad F_i^{(1)} = \frac{\partial}{\partial x_i} \sum_{k=2}^4 m_k p_k + \sum_{k=2}^4 \rho_k m_k \frac{d_k v_i^{(k)}}{dt}, \quad \frac{d_k}{dt} = \frac{\partial}{\partial t} + v_j^{(k)} \frac{\partial}{\partial x_j}$$

В работах [5, 6] предложен энергетический метод для определения соотношений, связывающих компоненты напряжения твердой фазы и давление жидкости с деформациями фаз. Распространив его на рассматриваемую среду, получим

$$(1.8) \quad Q_{ij} = \partial W / \partial e_{ij}, \quad Q_{ij} = m_1 \sigma_{ij} - \delta_{ij} \sum_{k=2}^4 m_k p_k \quad (i, j = 1; 2; 3)$$

$$(1.9) \quad p_k = \partial W / \partial \zeta_k, \quad \zeta_k = -m_k \text{div}(\mathbf{u}^{(k)} - \mathbf{u}^{(1)}) \quad (k = 2; 3; 4)$$

Здесь  $\mathbf{u}^{(i)}$  — вектор смещения соответствующей фазы;  $Q_{ij}$  — фиктивные компоненты напряжения;  $W$  — энергия деформации упругой насыщенной пористой среды, являющаяся функцией компонент деформации твердой фазы  $E_{ij}$  и параметров  $\zeta_k$ ;  $\delta_{ij}$  — единичный тензор.

Таким образом, получена замкнутая система уравнений (1.1)–(1.6), (1.8), (1.9) механики насыщенных жидкостью и газом пористых сред. Отметим, что если не учитывать наличие газа и считать, что твердая фаза находится в статическом равновесии, то соотношения (1.1)–(1.6), (1.8), (1.9) совпадают с уравнениями, полученными в работах [5, 6]; если от-

существует жидкая фаза и пористая среда изотропна по проницаемости, то построенная система идентична уравнениям, приведенным в работе [1].

Покажем, что если газовые фазы отсутствуют, жидкость несжимаема и среда находится в статическом равновесии, то система уравнений приводится к общим уравнениям теории упругости.

**2. Движение несжимаемой жидкости в упругой анизотропной пористой среде.** Потенциальную энергию упругих деформаций представим как квадратичную форму компонент деформаций твердой фазы и параметра  $\zeta_2$

$$(2.1) \quad 2W = c_{11}e_{11}^2 + 2c_{12}e_{11}e_{22} + 2c_{13}e_{11}e_{33} + 2c_{14}e_{11}e_{23} + 2c_{15}e_{11}e_{13} + \\ + 2c_{16}e_{11}e_{12} + c_{22}e_{22}^2 + 2c_{23}e_{22}e_{33} + 2c_{24}e_{22}e_{23} + 2c_{25}e_{22}e_{13} + \\ + 2c_{26}e_{22}e_{12} + \dots + c_{33}e_{33}^2 + M_1\zeta_2^2 + 2M_2e_{11}\zeta_2 + 2M_3e_{33}\zeta_2 + 2M_4e_{33}\zeta_2$$

Так как жидкость несжимаема, то, согласно (1.9), имеем

$$(2.2) \quad \zeta_2 = m(e_{11} + e_{22} + e_{33})$$

Из уравнений (1.8), учитывая (2.1), получим

$$(2.3) \quad M_2 = M_3 = M_4$$

Коэффициенты  $c_{ij}$ , входящие в (2.1), могут быть представлены в виде

$$(2.4) \quad c_{ij} = (1-m)A_{ij}$$

где  $A_{ij}$  — константы, характеризующие анизотропию твердой фазы. Учитывая соотношения (1.8), (2.1)–(2.4), систему уравнений (1.1)–(1.6), (1.8), (1.9) приведем к виду

$$(2.5) \quad \partial Q_{ij} / \partial x_j = 0, \quad \text{div}(\mathbf{v}^{(2)}) = 0$$

$$(2.6) \quad [v_i^{(2)}] = -[k_{ij}^{(2)}][\partial p_2 / \partial x_j]$$

$$(2.7) \quad \begin{array}{l} Q_{11} \\ Q_{22} \\ Q_{33} \\ Q_{23} \\ Q_{13} \\ Q_{12} \\ p_2 \end{array} = \begin{array}{l} c_{11} \quad c_{12} \quad c_{13} \quad c_{14} \quad c_{15} \quad c_{16} \quad mM_2 \\ c_{12} \quad c_{22} \quad c_{23} \quad c_{24} \quad c_{25} \quad c_{26} \quad mM_2 \\ c_{13} \quad c_{23} \quad c_{33} \quad c_{34} \quad c_{35} \quad c_{36} \quad mM_2 \\ c_{14} \quad c_{24} \quad c_{34} \quad c_{44} \quad c_{45} \quad c_{46} \quad 0 \\ c_{15} \quad c_{25} \quad c_{35} \quad c_{45} \quad c_{55} \quad c_{56} \quad 0 \\ c_{16} \quad c_{26} \quad c_{36} \quad c_{46} \quad c_{56} \quad c_{66} \quad 0 \\ 0 \quad 0 \quad 0 \quad 0 \quad 0 \quad 0 \quad H \end{array} \begin{array}{l} e_{11} \\ e_{22} \\ e_{33} \\ e_{23} \\ e_{13} \\ e_{12} \\ e \end{array}$$

$$H = mM_1 + M_2, \quad e = e_{11} + e_{22} + e_{33}$$

Пусть насыщенная жидкостью пористая среда представляет собой цилиндрическое тело. Область поперечного сечения может быть как конечной, так и бесконечной, односвязной или многосвязной. Считаем, что усилия, распределенные по боковой поверхности, действуют в плоскостях, нормальных к образующей, и не изменяются по длине. Объемные силы отсутствуют.

Уравнения (2.5) совместно с первыми шестью уравнениями (2.7) образуют систему уравнений теории упругости для сплошного тела с фиктивными компонентами напряжения  $Q_{ij}$ . Согласно [7], функции напряжения  $F(x_1, x_2)$ ,  $\psi(x_1, x_2)$ , определяющие поле напряжений, являются решением системы уравнений

$$(2.8) \quad L_1 F + L_3 \psi = 0, \quad L_3 F + L_2 \psi = -2\theta + (Aa_{34} - Ba_{33})a_{33}^{-1}$$

Здесь  $a_{ij}$  — коэффициенты, входящие в систему уравнений (2.7), разрешенную относительно компонент деформаций  $e_{ij}$ ;  $L_4, L_3, L_2$  — известные операторы [7];  $A, B, \theta$  — постоянные, определяемые из условий на торцах. Фиктивные компоненты напряжения связаны с функциями  $F$  и  $\psi$  соотношениями [7]

$$(2.9) \quad Q_{11} = \frac{\partial^2 F}{\partial x_2^2}, \quad Q_{22} = \frac{\partial^2 F}{\partial x_1^2}, \quad Q_{12} = -\frac{\partial^2 F}{\partial x_1 \partial x_2}, \quad Q_{13} = \frac{\partial \psi}{\partial x_2}, \quad Q_{33} = \frac{\partial \psi}{\partial x_1}$$

Давление жидкости  $p_2$  выразим через  $F$  и  $\psi$ , подставив (2.9) в последнее уравнение системы (2.7). Вводя определение (2.6) в уравнение баланса массы жидкости и считая, что нет перетока жидкости между сечениями, перпендикулярными к образующей, для функций напряжения  $F$  и  $\psi$  получим систему уравнений в виде

$$(2.10) \quad L_4^{(1)} F + L_3^{(1)} \psi = 0, \quad L_3^{(2)} F + L_2^{(1)} \psi = -(a_{13} + a_{23} + a_{33}) (A k_{13} + B k_{23}) a_{33}^{-1}$$

Здесь  $L_4^{(1)}, L_3^{(1)}, L_3^{(2)}, L_2^{(1)}$  — операторы того же порядка, что и  $L_4, L_3, L_2$ , но с другими коэффициентами. Выразив функцию  $\psi$  через  $F$ , систему уравнений (2.8) и (2.10) легко привести к уравнению шестого порядка относительно  $F$ . Таким образом, чтобы функция  $F$  являлась решением системы уравнений (2.5)–(2.7), достаточно потребовать равенства коэффициентов при соответствующих производных.

Если насыщенная жидкостью пористая среда имеет плоскость упругой симметрии, нормальную к образующей, то система уравнений (2.8) имеет вид

$$(2.11) \quad \beta_{22} \frac{\partial^4 F}{\partial x_1^4} - 2\beta_{26} \frac{\partial^4 F}{\partial x_1^3 \partial x_2} + (2\beta_{12} + \beta_{66}) \frac{\partial^4 F}{\partial x_1^2 \partial x_2^2} - \\ - 2\beta_{16} \frac{\partial^4 F}{\partial x_1 \partial x_2^3} + \beta_{11} \frac{\partial^4 F}{\partial x_2^4} = 0$$

а система уравнений (2.10) —

$$(2.12) \quad H \left\{ k_{11} (\beta_{12} + \beta_{22}) \frac{\partial^4 F}{\partial x_1^4} + [2k_{12} (\beta_{12} + \beta_{22}) - k_{11} (\beta_{16} + \beta_{26})] \frac{\partial^4 F}{\partial x_1^3 \partial x_2} + \right. \\ \left. + [k_{11} (\beta_{11} + \beta_{12}) + k_{22} (\beta_{12} + \beta_{22}) - 2k_{12} (\beta_{16} + \beta_{26})] \frac{\partial^4 F}{\partial x_1^2 \partial x_2^2} + [2k_{12} (\beta_{12} + \beta_{12}) - \right. \\ \left. - k_{22} (\beta_{16} + \beta_{26})] \frac{\partial^4 F}{\partial x_1 \partial x_2^3} + k_{22} (\beta_{11} + \beta_{22}) \frac{\partial^4 F}{\partial x_2^4} \right\} = 0$$

Из сравнения (2.11), (2.12) найдем зависимости между коэффициентами проницаемости и константами анизотропии насыщенной среды

$$(2.13) \quad H k_{11} (\beta_{12} + \beta_{22}) = \beta_{22}, \quad H (\beta_{11} + \beta_{12}) k_{22} = \beta_{11}, \\ H [2k_{12} (\beta_{12} + \beta_{22}) - k_{3-\alpha, 3-\alpha} (\beta_{16} + \beta_{26})] = -2\beta_{\alpha 6} \quad (\alpha=1; 2) \\ H [k_{11} (\beta_{11} + \beta_{12}) + k_{22} (\beta_{12} + \beta_{22}) - 2k_{12} (\beta_{16} + \beta_{26})] = 2\beta_{12} + \beta_{66}$$

Отметим, что если среда изотропна, то

$$(2.14) \quad k_{11} = \beta_{11} [(\beta_{12} + \beta_{11}) H]^{-1}, \quad 2\beta_{11} = 2\beta_{12} + \beta_{66}$$

и уравнение (2.11) обращается в известное уравнение теории упругости [8].

Зная распределение компонент напряжения  $Q_{ij}$  из (2.6), (2.7) и (1.8), легко определить распределение давления  $p_2$  и поле скоростей  $v^{(2)}$  жидкости и истинные компоненты напряжения  $\sigma_{ij}$ .

Таким образом, показано, что при рассмотрении вопросов механики насыщенных жидкостью пористых сред, находящихся в статическом равновесии, достаточно построить решение уравнений теории упругости анизотропного тела для фиктивных компонент напряжений  $Q_{ij}$ .

**3. Движение жидкости и ортотропной пористой среде.** Для иллюстрации возможностей предложенного метода рассмотрим задачу о напряженном состоянии и фильтрации несжимаемой жидкости в ортотропной пористой среде, представляющей собой цилиндрическое тело с полостью в виде кругового цилиндра.

Пусть насыщенная пористая среда находится в статическом равновесии под действием усилий, равномерно распределенных по внешней и внутренней боковым поверхностям, нормальных к образующей и не меняющихся по длине. В этом случае задача сводится к определению напряженного состояния, распределения давления и поля скоростей жидкости в ортотропной плоскости с круговым отверстием радиуса  $r$ . Плоскость сжимается на бесконечности усилиями  $-p$  и  $-q$  и равномерно распределенными усилиями по контуру отверстия  $-p_1$ .

Фиктивные компоненты напряжения  $Q_{ij}$  ищем в виде

$$(3.1) \quad Q_{ij} = Q_{ij}^{\circ} + Q_{ij}^1$$

где  $Q_{ij}^{\circ}$  — компоненты напряжения в сплошной среде;  $Q_{ij}^1$  — дополнительные компоненты напряжения, обусловленные наличием кругового отверстия и равномерно распределенной по его контуру нагрузки  $-p_1$ .

Компоненты напряжения  $Q_{ij}^{\circ}$  имеют вид

$$(3.2) \quad Q_{11}^{\circ} = -p, \quad Q_{22}^{\circ} = -q, \quad Q_{12}^{\circ} = 0$$

Наличие кругового отверстия и равномерно распределенной нагрузки  $p_1$  равносильно приложению к его контуру усилий

$$(3.3) \quad X_n = (p - p_1) dx_2 / ds, \quad Y_n = -(q - p_1) dx_1 / ds$$

Используя методы, изложенные в [7, 9], и учитывая граничные условия (3.3), находим дополнительные компоненты  $(\alpha, \beta = 1; 2; \alpha \geq \beta)$

$$(3.4) \quad Q_{\alpha\beta}^1 = 2(-1)^{\alpha-\beta} \operatorname{Re} [\mu_1^{4-\alpha-\beta} \Phi_1(z_1) + \mu_2^{4-\alpha-\beta} \Phi_2(z_2)]$$

$$\Phi_j(\xi_j) = -\frac{r[p - p_1 + i\mu_{j+1}(q - p_1)]}{2i(\mu_j - \mu_{j+1})} \xi_j^{-1}; \quad \mu_3 = \mu_1$$

Функции, отображающие внешность кругового отверстия на внешность эллипсов, имеют вид

$$(3.5) \quad z_j = \omega(\xi_j) = r[(1 - i\mu_j)\xi_j + (1 + i\mu_j)\xi_j^{-1}]/2$$

Здесь величины  $\mu_j$  являются корнями биквадратного уравнения

$$(3.6) \quad \beta_{22}\mu^4 + (2\beta_{12} + \beta_{66})\mu^2 + \beta_{11} = 0$$

Суммируя выражения (3.2) и (3.4), находим фиктивные компоненты напряжения  $Q_{ij}$ . Для ортотропной среды, согласно уравнению (2.8), компоненты деформаций  $e_{ij}$  определяются соотношениями вида

$$(3.7) \quad e_{11} = Q_{11}\beta_{11} + \beta_{12}Q_{22}, \quad e_{22} = \beta_{12}Q_{11} + \beta_{22}Q_{22}, \quad e_{12} = \beta_{66}Q_{12}$$

Подставив выражения для фиктивных компонент напряжений  $Q_{ij}$  (3.7) и учитывая последнее уравнение системы (2.7), находим распреде-

ление давления жидкости

$$(3.8) \quad p_2 = 2H \operatorname{Re} \{ [\mu_1^2 (\beta_{11} + \beta_{12}) + \beta_{12} + \beta_{22}] \Phi_1(z_1) + [\mu_2^2 (\beta_{11} + \beta_{12}) + \beta_{22} + \beta_{12}] \Phi_2(z_2) \} - (\beta_{11} + \beta_{12}) p - (\beta_{12} + \beta_{22}) q$$

Вводя выражение (3.8) в уравнение фильтрации (2.6), определяем поле скоростей жидкости.

Истинные компоненты напряжения  $\sigma_{ij}$  находятся из уравнения (1.8) с учетом (3.8) и имеют вид

$$(3.9) \quad \begin{aligned} (1-m)\sigma_{11} &= 2 \operatorname{Re} \sum_{j=1}^2 \{ \mu_j^2 + mH [\mu_j^2 (\beta_{11} + \beta_{12}) + \beta_{12} + \beta_{22}] \} \Phi_j(z_j) - \\ &- p(1+m(\beta_{11} + \beta_{12})) - m(\beta_{12} + \beta_{22})q \\ (1-m)\sigma_{22} &= 2 \operatorname{Re} \sum_{j=1}^2 \{ 1 + mH [\mu_j^2 (\beta_{11} + \beta_{12}) + \beta_{12} + \beta_{22}] \} \Phi_j(z_j) - \\ &- q[1+m(\beta_{11} + \beta_{12})] - m(\beta_{12} + \beta_{22})p \\ (1-m)\sigma_{12} &= -2 \operatorname{Re} [\mu_1 \Phi_1(z_1) + \mu_2 \Phi_2(z_2)] \end{aligned}$$

Таким образом, соотношения (3.9), (3.8), (2.6) описывают напряженное состояние твердой фазы, распределение давления и поле скоростей жидкости в насыщенной ортотропной пористой среде с круговым отверстием.

#### ЛИТЕРАТУРА

1. Подильчук Ю. Н. К теории деформирования газонасыщенных пористых сред. — Прикл. мех., 1976, т. 12, № 12.
2. Николаевский В. Н., Басниев К. С., Горбунов А. Т., Зотов Г. А. Механика насыщенных пористых сред. М., Недра, 1970.
3. Физикохимия газодинамических явлений в шахтах. М., Недра, 1973.
4. Тимофеев Д. П. Кинетика адсорбции. М., Изд-во АН СССР, 1962.
5. Biot M. A. Theory of elasticity and consolidation for a porous anisotropic solid. — J. Appl. Phys., 1955, v. 26, No. 2 (рус. перев.: Био. Теория упругости и консолидации анизотропной пористой среды. Механика. Сб. перев. и обзоров иностр. период. лит. 1956, № 1 (35)).
6. Biot M. A. Mechanics of deformation and acoustic propagation in porous media. — J. Appl. Phys., 1962, v. 33, No. 4.
7. Лезницкий С. Г. Теория упругости анизотропного тела. М.: Наука, 1977.
8. Мухомелишвили Н. И. Некоторые основные задачи математической теории упругости. М.: Наука, 1966.
9. Космодамианский А. С. Напряженное состояние анизотропных сред с отверстиями или полостями. Киев — Донецк: Вища школа, 1976.

Донецк

Поступила в редакцию  
10.XII.1979