УДК 551.345+539.3

Математическая модель внутренней эрозии

А.А. Папин, Н.Н. Сибин

АлтГУ, г. Барнаул

Рассматриваются процессы фильтрации подземных вод и внутренней суффозии. Грунт моделируется как трехфазная сплошная пористая среда. Поры полностью заполнены смесью воды (i = 1) и подвижных твердых частиц (i = 2). Доля пор в грунте (i = 3) определяется пористостью $\phi = (V_1 + V_2)/V$, где $V = V_1 + V_2 + V_3$ - общий объем грунта, V_1, V_2, V_3 - соответственно объемы воды, подвижных твердых частиц и скелета грунта.

Уравнения сохранения массы для каждой из фаз с учетом фазового перехода имеют вид [1]

$$\frac{\partial \rho_1}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho_1 \vec{u}_1) = 0, \tag{1}$$

$$\frac{\partial \rho_2}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho_2 \vec{u}_2) = \dot{m}, \tag{2}$$

$$\frac{\partial \rho_3}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho_3 \vec{u}_3) = -\dot{m},\tag{3}$$

где \dot{m} — интенсивность фазового перехода (суффозионный поток); $\vec{u}_1, \vec{u}_2, \vec{u}_3$ — соответственно истинные скорости воды, подвижных твердых частиц грунта и скелета грунта; $\rho_1 = \phi s_1 \rho_1^0$, $\rho_2 = \phi s_2 \rho_2^0$, $\rho_3 = (1-\phi)\rho_3^0$ — приведенные плотности воды, подвижных твердых частиц грунта и скелета; $s_1 = V_1/(V_1 + V_2)$, $s_2 = V_2/(V_1 + V_2)$ -концентрации воды (насыщенность) и подвижных твердых частиц в порах; ρ_1^0 , ρ_2^0 , ρ_3^0 — истинные плотности воды, подвижных твердых частиц грунта и скелета грунта; $\nabla = \left(\frac{\partial}{\partial x}, \frac{\partial}{\partial x_2}, \frac{\partial}{\partial x_3}, \frac{\partial}{\partial x_4}\right)$ — оператор градиента, $x = (x_1, x_2, x_3)$. В рассматриваемом

случае $\rho_3^0 = \rho_2^0$, так как подвижные частицы захватываются суффозионным потоком из грунта. Уравнения сохранения импульса для воды и подвижных твердых частиц грунта берем в виде [1, 2, 3]

$$s_i \phi(\vec{u}_i - \vec{u}_3) = -K_0(\phi) \frac{\overline{k}_{0i}}{\mu_i} (\nabla p_i + \rho_i^0 \vec{g}), i = 1, 2.$$
 (4)

Здесь $K_0(\phi)$ – симметрический тензор фильтрации пористой среды; \overline{k}_{0i} – относительные фазовые проницаемости ($k_{0i}=k_{0i}(s_i)\geq 0, k_{0i}\left|_{s_i=0}=0,0\leq s_i\leq 1\right)$; μ_i – коэффициенты динамической вязкости;

 $\vec{g}\,$ – ускорение силы тяжести; $\,p_{\!\scriptscriptstyle 1}, \,p_{\!\scriptscriptstyle 2}\,$ – соответственно давления первой и второй фаз.

Пусть $s=s_1$, тогда $1-s=s_2$. Разность фазовых давлений удовлетворяет соотношению вида [1, 3]

$$p_2 - p_1 = p_c(s, x) \ge 0, (5)$$

где p_c – заданная функция обладающая свойствами [4, 5]:

$$p_c(x,s) = p_0(x)j(s), \quad p_0(x) > 0,$$

$$j(s) \ge 0$$
, $j(0) = \infty$, $j(1) = 0$, $\frac{\partial j}{\partial s} < 0$.

В настоящей работе предлагается использовать следующее соотношение для определения суффозионного потока [6]

$$\dot{m} = \delta(s)R(\phi)\max\{|\vec{v}_1| - v_k, 0\}. \tag{6}$$

Здесь

$$\delta(s) = \begin{cases} 0, & s \ge 1; \\ 1 - s, & 0 < s < 1; \\ 1, & s \le 0. \end{cases} R(\phi) = \begin{cases} 0, & \phi \ge 1; \\ \phi(1 - \phi), & 0 < \phi < 1; \\ 0, & \phi \le 0. \end{cases}$$

В [7] дан обзор работ по моделированию суффозионнх процесов. В [8] показано, что в случае одной пространственной переменной система (1)–(6) сводится к системе двух уравнений:

$$\frac{\partial s\phi}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial x} (K_0(\phi)a(s)\nabla s - b(s)v(t) + F(s,\phi)), (7)$$

$$\frac{\partial (1-\phi)}{\partial t} = -\dot{m}, \tag{8}$$

Здесь

$$a = -\frac{k_{01}k_{02}}{k} \frac{\partial p_c}{\partial s},$$

$$\vec{f}_0 = K_0 k_{01} (\int_s^1 \frac{k_{02}(\xi)}{k(\xi)} \nabla_x \frac{\partial p_c(\xi, x)}{\partial \xi} d\xi + \rho_1^0 \vec{g}),$$

$$\vec{F} = \vec{f}_0 - b\vec{f}, \quad b(s) = \frac{k_{01}}{k},$$

$$\vec{f} = K_0 (k_{02} \nabla_x p_c + k \int_s^1 \frac{k_{02}(\xi)}{k(\xi)} \nabla_x \frac{\partial p_c(\xi, x)}{\partial \xi} d\xi + (k_{01} \rho_1^0 + k_{02} \rho_2^0) \vec{g}).$$
 Для (7), (8) рассмотрена задача
$$s(0, t) = s_c(t), \quad s(1, t) = s_c(t).$$

$$s(0,t) = s_0(t), \quad s(1,t) = s_1(t),$$

$$s(x,0) = s^0(x), \quad \phi(x,0) = \phi^0(x).$$
(9)

Особенностью данной задачи является необходимость обоснования физического принципа максимума для пористости ϕ и насыщенности s вида $0 \le \phi \le 1$, $0 \le s \le 1$. Кроме того коэффициент a(s) в общем случае обладает свойствами a(0) = a(1) = 0, a(s) > 0 при $s \in (0,1)$, то есть уравнение (7) является вырождающимся на решении, а переменная неизвестная пористость существенно усложняет структуру системы (7), (8).

Определение 1. Классическим решением задачи (7)–(9) в цилиндре Q_T будем называть пару функций $s(x,t),\phi(x,t)\in C^{2+\alpha,(2+\alpha)/2}(Q_T)$, удовлетворяющую уравнениям (7), (8) и условиям (9) в обычном смысле. Причем $0\leq s\leq 1$, $0<\phi\leq 1$.

Теорема. Пусть данные задачи (7)–(9) подчиняются условиям:

1. Функции $K_0(\phi), a(s), b(s), F(s, \phi)$ и их производные до второго порядка непрерывны для $s \in [0,1], \ \phi \in [0,1]$ и удовлетворяют условиям

$$0 < m \le K_0(\phi), a(s) \le M < \infty,$$

 $F(s,\phi) = 0$ при s < 0, s > 1.

2. Функции v(t), $s_0(t)$, $s_1(t)$, $s^0(x)$, $\phi^0(x)$ удовлетворяют следующим условиям гладкости

$$v(t), s_0(t), s_1(t) \in C^{2+\alpha}[0, T]; s^0(x), \phi^0(x) \in C^{2+\alpha}(\overline{Q})$$

и условиям согласования

$$s_0(0) = s^0(0), s_1(0) = s^0,$$

а также удовлетворяют неравенствам

$$|v(0)| > v_k, 0 \le s^0(x) \le 1, 0 < m_0 \le \phi^0 \le 1,$$

 $0 \le s_0(t) \le 1, 0 \le s_1(t) \le 1$

где m_0, m, M, v_k – известные положительные постоянные.

Тогда для любого конечного интервала (0,T] задача (7)–(9) имеет единственное классическое решение:

$$\phi(x,t), s(x,t) \in C^{2+\alpha,(2+\alpha)/2}(Q_T).$$

Более того

$$0 \le s(x,t) \le 1, 0 \le \phi(x,t) \le 1, (x,t) \in Q_T$$

Близкие задачи рассматриваются в работах [9-12].

Автомодельное решение

Рассмотрим одномерное движение при условиях $\vec{g} = 0$, $\vec{u}_3 = 0$.

Решение системы (1)–(4) ищется в области $(-\infty,ct)$ в предположении, что все искомые функции зависят лишь от переменной $\xi=x-ct$ (c – неизвестная постоянная). Вместо (1)–(4) получим

$$-c\frac{d(s\phi)}{d\xi} + \frac{dv_1}{d\xi} = 0, (10)$$

$$-c\frac{d(1-s)\phi}{d\xi} + \frac{dv_2}{d\xi} = \frac{\dot{m}}{\rho_2^0},\tag{11}$$

$$-c\frac{d(1-\phi)}{d\xi} = -\frac{\dot{m}}{\rho_2^0}.$$
 (12)

Краевые условия:

$$\begin{aligned} v_1 \mid_{\xi=0} &= v_1^+, \quad v_2 \mid_{\xi=0} &= v_2^+, \quad s \mid_{\xi=0} &= s^+, \quad \phi \mid_{\xi=0} &= \phi^+, \\ v_1 \mid_{\xi->-\infty} &= v_1^-, \quad v_2 \mid_{\xi->-\infty} &= v_2^-, \quad s \mid_{\xi->-\infty} &= s^-, \quad \phi \mid_{\xi->-\infty} &= \phi^-. \end{aligned}$$

Следуя [11, 12] приводим к системе уравнений для s, φ

$$\frac{ds}{d\xi} = \frac{k_{01}c}{a(s)kK_0} - \frac{cs\phi}{a(s)K_0},\tag{13}$$

$$\frac{d\phi}{d\xi} = -\frac{\lambda}{c} (1-s)\phi(1-\phi)(|c|s\phi - v_k). \tag{14}$$

Здесь

$$v_1^- = \frac{v_1^+ s^- \phi^-}{s^+ \phi^+}, \quad v_2^- = \frac{v_1^+ - v_1^-}{s^+ \phi^+}, \quad v_2^+ = \frac{v_1^+}{s^+ \phi^+} - v_1^+, \quad c = \frac{v_1^+}{s^+ \phi^+}.$$

Для получения численного решения системы (13), (14)с заданными краевыми условиямииспользуется метод Рунге-Кутта 4 порядка точности. Численный алгоритм решения системы реализован на языке C++ с использованием библиотеки QT.

Симметрический тензор фильтрации пористой среды $K_0 = \phi^2$. Капиллярное давление $p_s = 1/(s^2 - 1)$.

Относительная фазовая проницаемость воды и подвижных твердых частиц

$$k_{01} = \begin{cases} 0, & s < 0; \\ s^{n_1}, & 0 < s < 1; \\ 1, & s > 1. \end{cases} \quad k_{02} = \begin{cases} 1, & s < 0; \\ (1-s)^{n_2}, & 0 < s < 1; \\ 0, & s > 1. \end{cases}$$

На рисунке 1 и рисунке 2 рассмотрен случай, когда $n_i = 2$,

$$s^- = 0.503$$
, $s^+ = 0.99$, $\phi^- = 0.9$, $\phi^+ = 0.25$, $v_1^+ = -0.007$ m/c.

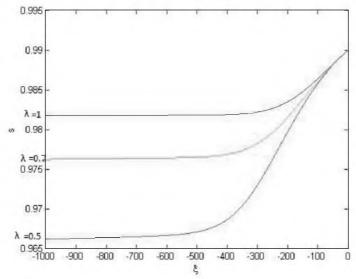


Рисунок 1 – Изменение концентрации воды

На рисунках 1, 2 видно выполнение физического принципа максимума для концентрации воды s и пористости грунта ϕ . Заметим, что при увеличение λ концентрация водыи пористость грунта увеличиваются.

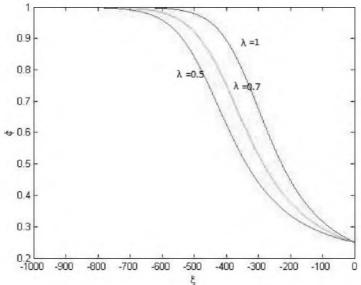


Рисунок 2 – Изменение пористости грунта

Работа выполнена при финансовой поддержке гранта РФФИ №16-08-00291и государственного задания Министерства №01201460959.

Библиографический список

- 1.Папин А.А., Вайгант В.А., Сибин А.Н. Математическая модель изотермической внутренней эрозии // Известия АлтГУ. Барнаул, 2015.
- 2. Антонцев С.Н., Кажихов А.В., Монахов В.Н. Краевые задачи механики неоднородных жидкостей. Новосибирск, 1983.
- 3. Gard S.K., Pritchett J.W. Dynamics of gas fluidized beds. Journal of Applied Phisics // Journal of Applied Phisics, Vol. 46, № 10, 1975.
- 4. Wang J., Walters D.A., Settari A., Wan R.G. Simulation of cold heavy oil production using an integrated modular approach with emphasis on foamy oil flow and sand production effects // 1st Heavy Oil Conference 2006.
 - 5. Vardoulakis I., Sulem J. Bifurcation Analysis in Geomechanics. London, 2005. P. 138-176.
- 6. Vardoulakis I. Sand production and sand internal erosion: Continuum modeling // Alert School: Geomechanical and Structural Issues in Energy Production. 2006.
- 7. Папин А.А. Проблемы математического моделирования внутренней суффозии грунта: препринт №1/15/ А.А. Папин, А.Н. Сибин. Барнаул: Изд-во Алт. ун-та, 2015.
- 8. Папин А.А., Сибин А.Н. О разрешимости первой краевой задачи для одномерных уравнений внутренней эрозии // Известия АлтГУ. Барнаул, 2015.

- 9. Сибин А.Н. Математическая модель деформации мерзлого грунта вблизи термокарстовых озер // Анализ, геометрия и топология: с6. тр. Всерос. молодеж. школы-семинара. Барнаул, 2013. С. 132–142.
- 10. Папин А.А., Гагарин Л.А., Шепелев В.В., Сибин А.Н., Хворых Д.П. Математическая модель фильтрации грунтовых вод, контактирующих с многолетнемерзлыми породами // Известия АлтГУ. Барнаул, 2013. Вып. 1/2 (77). С. 38–41.
- 11. Сибин А.Н. Численное решение двумерной задачи фильтрации с учетомсуффозионных процессов // Ломоносовские чтения на Алтае : сборник научных статей международной школы-семинара. Барнаул АлтГПА, 2014. Ч. II. С. 389–393.
- 12. Bonelli S., Marot D. On the modelling of internal soil erosion // The12th International Conference of International Association for ComputerMethods and Advances in Geomechanics (IACMAG). 2008.

УДК 532.546 + 544.344.015.4

Математические модели динамики снежного покрова¹

Папин А.А., Юст Е.С.

АлтГУ, г. Барнаул

Снег рассматривается как пористая среда, твердый каркас которой составляют подвижные частицы льда. В процессе таяния в пористой среде происходит совместное движение воды, воздуха и пара. Тающий снег является четырехфазной средой, состоящей из воды (i=1), воздуха (i=2), льда (i=3) и пара (i=4). Учет сублимации связан с тем обстоятельством, что значительные объёмы снега испаряются и при отрицательных температурах, минуя жидкую фазу.

Уравнения неразрывности с учетом пористости принимают вид [1]

$$\frac{\partial \rho_i}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho_i \, \vec{u}_i) = \sum_{j=1}^4 I_{ji}, \quad i = 1, 2, 3, 4 \quad I_{ji} = -I_{ij}, \quad \sum_{i, j=1}^4 I_{ji} = 0. (1)$$

Здесь ρ_i – приведенная плотность, связанная с истинной плотностью ρ_i^0 и объемной концентрацией α_i соотношением $\rho_i = \alpha_i \rho_i^0$ ($\alpha_i = \phi_i s_i$, $i = 1, 2, 4, \alpha_3 = 1 - \phi$); ϕ – пористость; t – время; \vec{u}_i , s_i – скорости и насыщенности фаз (доля поры, занятой i -й фазой); I_{ij} – интенсивность перехода массы из

i -ой в j -ю составляющую в единице объема в единицу времени; $\nabla = \left(\frac{\partial}{\partial x_1}, \frac{\partial}{\partial x_2}, \frac{\partial}{\partial x_3}\right), (x_1 x_2 x_3)$ — переменные Эйлера.

По определению, насыщенности меняются в пределах $0 \le s_i \le 1$, и, более того,

$$s_1 + s_2 + s_4 = 1. (2)$$

Вместо уравнений сохранения импульса в теории фильтрации используется обобщенный закон Дарси [2]:

$$s_i \phi(\vec{u}_i - \vec{u}_3) = -K_0 \frac{\overline{k_{0i}}}{\mu_i} (\frac{\partial p_i}{\partial x} + \rho_i^0 \vec{g}), \quad i = 1, 2, 4,$$
 (3)

где $\overrightarrow{u_3}$ – скорость твердого скелета (льда), K_0 – тензор фильтрации (функция пористости), $\overline{k_{0i}}$ – относительные фазовые проницаемости, μ_i – коэффициенты динамической вязкости, p_i – давления фаз, \vec{g} –вектор ускорения силы тяжести.

В соответствии с законом Лапласа давления в фазах i и j различаются на величину каппилярного скачка (i < j) [3]

$$p_i - p_j = p_{cij} = \sigma_{ij} J(s_i, s_j) \sqrt{\frac{\phi}{|K_0|}} \cos \gamma_{ij}, \tag{4}$$

где σ_{ij} — коэффициент поверхностного натяжения, γ_{ij} — угол смачива-ния, $J(s_i,s_j)$ — функция Леверетта.

Уравнение сохранения энергии для тающего снега с учетом сублимации берется в виде [4]

 $^{^1}$ Работа выполнена при финансовой поддержке гранта РФФИ №16-08-00291 и государственного задания Министерства №01201460959