

КОНВЕКТИВНАЯ ДИФФУЗИЯ СОЛЕЙ В РАДИАЛЬНОМ ПОТОКЕ ПОДЗЕМНЫХ ВОД

Ф. М. Бочевер, А. Е. Орадовская, В. И. Пагурова

(Москва)

Задача о конвективной диффузии солей в радиальном потоке подземных вод реализуется, например, при нагнетании загрязненных промышленных стоков в водоносные пласты через скважины (такие скважины в практике принято называть «поглощающими»). Результаты, полученные для скважины, могут быть в определенных условиях обобщены на случай фильтрации сточных вод из накопителей, хвостохранилищ и т. д.

Конвективная диффузия солей в радиальном потоке подземных вод, как известно, описывается следующим дифференциальным уравнением:

$$\frac{D}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial C}{\partial r} \right) - V \frac{\partial C}{\partial r} = n \frac{\partial C}{\partial t} \quad (1)$$

Здесь C — концентрация солей в любой точке r области фильтрации в любой момент времени t , V — скорость фильтрации, n — пористость грунта, D — коэффициент диффузии.

Исследованиями последнего времени [1, 2] установлено, что коэффициент диффузии D существенно зависит от скорости фильтрации и физико-механических свойств грунта и жидкости, что дает основание рассматривать его в качестве некоторого обобщенного параметра, характеризующего в совокупности свойства солевого раствора и гидродинамические особенности пласта. В связи с этим его называют коэффициентом фильтрационной диффузии. Численные значения коэффициента фильтрационной диффузии наиболее надежно могут быть установлены на основании полевых и лабораторных опытов применительно к конкретным условиям задачи.

Скорость фильтрации при нагнетании жидкости в скважину в условиях квазистационарного режима определяется по соотношению

$$V = \frac{Q_w}{2\pi hr} \quad (2)$$

где Q_w — расход нагнетаемой жидкости, h — мощность водоносного пласта, r — координата точки.

Введем функцию $C^\circ = C - C_0$, где C_0 — концентрация солей в водоносном пласте при $t = 0$, т. е. до начала действия скважины. Тогда с учетом (2) уравнение (1) может быть представлено в виде

$$\frac{\partial^2 C^\circ}{\partial r^2} + \frac{1}{r} (1 - 2\nu) \frac{\partial C^\circ}{\partial r} = \frac{1}{D^\circ} \frac{\partial C^\circ}{\partial t}, \quad \nu = \frac{Q_w}{4\pi h D^\circ n}, \quad D^\circ = \frac{D}{n} \quad (3)$$

Уравнение (3) обычно решается при условии первого рода на скважине: $r = r_0$ (r_0 — радиус скважины), $C^\circ = C_c^\circ = \text{const}$ [2, 9, 10]. Однако такое условие далеко не всегда выдерживается. Более полно отражает действительную картину взаимодействия нагнетаемых в скважину стоков с подземными водами пласта условие третьего рода [3], характеризующее постоянство солевого расхода Q_s

$$t > 0, \quad r = r_0, \quad 2\pi h D r \frac{\partial C^\circ}{\partial r} - Q_w C^\circ = -Q_s = \text{const}, \quad Q_s = Q_w C_k^\circ \quad (4)$$

где $C_k^\circ = C_k - C_0$, C_k — концентрация солей в загрязненных стоках, поступающих в скважину.

Принимая условие (4) и рассматривая безграничную область фильтрации, т. е. полагая

$$t > 0, \quad r \rightarrow \infty, \quad \frac{\partial C^\circ}{\partial r} = 0 \quad (5)$$

можно получить решение (3) следующим образом.

Применим преобразование Лапласа

$$C^\circ(r, t) \div T(r, p) = \int_0^\infty C^\circ(r, \tau) \cdot e^{-p\tau} d\tau$$

Тогда вместо (3) будем иметь обыкновенное дифференциальное уравнение

$$T'' + \frac{1}{r} (i - 2\nu) T' - \beta^2 T = 0, \quad \beta = \left(\frac{p}{D^2}\right)^{1/2} \quad (6)$$

Решение этого уравнения при условии (5) выражается так [4]

$$T = Ar^\nu K_\nu(\beta r) \quad (7)$$

где K_ν — символ функции Макдональда, A — постоянная относительно r .

Исходное условие (4) в форме изображения будет

$$r = r_0, \quad 2\pi h D r T' - Q_w T = -\frac{Q_s}{p} \quad (8)$$

После подстановки (8) в (7) и определения постоянной A находим следующее выражение для изображения

$$T = \frac{Q_s r^\nu K_\nu(\beta r)}{p r_0^\nu [2\pi h D r_0 \beta K_{\nu-1}(\beta r_0) + Q_w K_\nu(\beta r_0)]} \quad (9)$$

Переход от изображения к оригиналу может быть сделан при помощи формулы обращения Римана — Меллина. Но при этом результат получается громоздким. Более удобное для практического использования решение легко получить, если учесть, что аргумент функций Макдональда в знаменателе (9) мал, так как, по сравнению с размерами всей области фильтрации, мала величина r_0 и можно принять, что при больших t $\beta r_0 \ll 1$. В этом случае справедливы приближенные выражения для функций Макдональда [4]

$$K_\nu(\beta r_0) \approx \frac{1}{2} \Gamma(\nu) \left(\frac{2}{\beta r_0}\right)^\nu, \quad K_{\nu-1}(\beta r_0) \approx \frac{1}{2} \Gamma(\nu-1) \left(\frac{2}{\beta r_0}\right)^{\nu-1} \quad (10)$$

где Γ — символ гамма-функции. Подставляя эти выражения в (9), имеем

$$T \approx \frac{Q_s (r\beta)^\nu K_\nu(\beta r)}{2^{\nu-1} \pi h D r_0^2 \Gamma(\nu-1) p [\beta^2 + Q_w(\nu-1)/\pi h D r_0^2]} \quad (11)$$

Переход от изображения к оригиналу здесь осуществляется по табличным соотношениям [5]. В результате получаем следующее решение:

$$C(r, t) = C_0 + \frac{Q_s}{Q_w} [1 - F_1(\lambda, \nu) - F_2(\lambda, \nu, B)] \quad \left(\lambda = \frac{r^2}{4D^2 t}\right) \quad (12)$$

$$F_1(\lambda, \nu) = \frac{1}{\Gamma(\nu)} \int_0^\lambda e^{-\alpha} \alpha^{\nu-1} d\alpha \quad (13)$$

$$F_2(\lambda, \nu, B) = \frac{1}{\Gamma(\nu)} \exp\left(-\frac{B}{\lambda}\right) \int_\lambda^\infty e^{-\alpha} \alpha^{\nu-1} d\alpha \quad B = \frac{Q_w}{4\pi h D^2 n} \left(\frac{r}{r_0}\right)^2 (\nu-1) \quad (14)$$

$$F_1(\lambda, \nu) = 1 \quad \text{при } t = 0, \quad \lambda = \infty, \quad \lambda = 0, \quad F_1(\lambda, \nu) = 0 \quad \text{при } t = \infty$$

Выражение (13) представляет собой нормированную неполную гамма-функцию, подробно табулированную для широкого диапазона изменения параметров λ и ν [6].

Для функции $F_2(\lambda, \nu, B)$, определяемой соотношением (14), можно предложить следующую формулу, полезную при вычислениях (ν предполагается равным целому числу)¹:

$$F_2(\lambda, \nu, B) = \frac{e^{-\frac{B}{\lambda}}}{\Gamma(\nu)} \left[\sum_{k=0}^{\nu-1} \frac{B^k (\nu-k-1)!}{k!} (1 - F_1(\lambda, \nu-k)) + \sum_{k=\nu}^{\infty} \frac{B^k \lambda^{\nu-k}}{k!} E_{k+1-\nu}(\lambda) \right] \quad (15)$$

где $E_m(\lambda)$ — интегро-экспоненциальная функция, табулированная в работе [7].

¹ Выражения (15) — (17) получены В. И. Пагуровой.

Пользуясь методом Лапласа оценки интеграла для больших значений параметра [8], можно вывести асимптотическую формулу для F_2 при больших B и $\lambda \ll B$, $\nu \ll B$

$$F_2(\lambda, \nu, B) \approx \frac{e^{-\lambda} \lambda^{\nu+1}}{\Gamma(\nu) B} \left[\sum_{n=1}^N a_n B^{-n+1} + O(B^{-N+1}) \right], \quad a_1 = 1, \quad a_2 = \lambda^2 \left(\frac{\nu+1}{\lambda} - 1 \right) \quad (16)$$

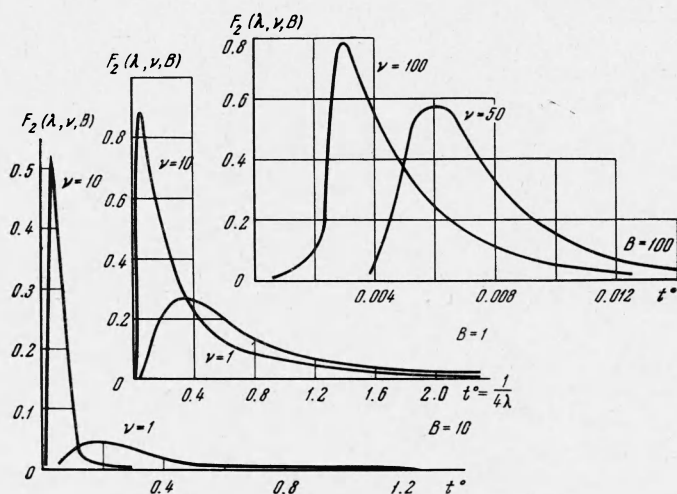
$$a_m = \left(\frac{\nu+2m-3}{\lambda} - 1 \right) \lambda^2 a_{m-1} - (m-2)(m+\nu-2) \lambda^2 a_{m-2}, \quad m = 3, 4, 5, \dots$$

Имеет место рекуррентное соотношение по ν

$$F_2(\lambda, \nu, B) = \frac{e^{-\lambda} \lambda^{\nu-1}}{\Gamma(\nu)} - \frac{B}{(\nu-1)(\nu-2)} F_2(\lambda, \nu-2, B) + F_2(\lambda, \nu-1, B) \quad (17)$$

$$F_2(\lambda, \nu, B) = 0 \quad (\nu = 0, \lambda = \infty), \quad (\nu = \infty, \lambda = 0)$$

Функция $F_2(\lambda, \nu, B)$ для некоторых значений λ , ν и B показана на фигуре.



Заметим, что решение рассматриваемой задачи при условии постоянства концентрации солей на внешнем контуре скважины C_c , т. е. когда $C_k = C_c = \text{const}$, будет [9]

$$C(r, t) = C_0 + (C_c - C_0) [1 - F_1(\nu, \lambda)] \quad (18)$$

где $F_1(\nu, \lambda)$ выражается по (13).

Из сравнения (12) и (18) видно, что при постоянном солевом расходе на скважине процесс конвективного переноса солей в первый период характеризуется более значительной зоной рассеяния, чем при условии постоянной концентрации.

Поступила 6 IV 1965

ЛИТЕРАТУРА

1. K l i n k e n b e r g L. J. Analogy between diffusion and electrical conductivity in porous rocks Bull. Geol. Soc. Amer., 1951, vol. 62, No. 6.
2. Н и к о л а е в с к и й В. Н. Некоторые задачи распространения мечевых частиц в фильтрационных потоках. Изв. АН СССР, ОТН, Механика и машиностроение, 1960, № 5.
3. V r e n n e r H. The diffusion model of longitudinal mixing in beds of finite length. Chem. Engng Sci., 1962, vol. 17.
4. Я н к е Е., Э м д е Ф., Л е ш Ф. Специальные функции, изд. Наука, 1964.
5. Д и т к и н В. А. и К у з н е ц о в П. И. Справочник по операционному исчислению. Гостехиздат, 1951.
6. П а г у р о в а В. И. Таблицы неполной гамма-функции. Изд-во АН СССР, 1963.
7. П а г у р о в а В. И. Таблицы интегроэкспоненциальной функции, В. Ц. АН СССР, 1959.
8. Э р д е й н А. Асимптотические разложения. Физматгиз, 1962.
9. В е р и г и н Н. Н. Некоторые задачи конвективной теплопроводности в пористой среде. Тр. Ин-та ВОДГЕО, 1964, вып. 9.
10. Ш е с т а к о в В. М. К теории фильтрации растворов в грунтах. Сб. «Вопросы формирования химического состава подземных вод». Изд МГУ, 1963.