

**ТЕРМОГІДРОДИНАМІКА ОДНІЄЇ ЦИРКУЛЯЦІЙНОЇ СИСТЕМИ**

Для невеликих замкнених областей, коли стисливістю порід можна знехтувати, вивчення гідродинаміки циркуляційних систем можна значно спростити, прийнявши нагнітальну свердловину за точкове джерело. Тоді можна ввести  $\delta$ -функцію, яка описує таку свердловину-джерело. Задача прогнозу динаміки тисків в гідродинамічній системі джерело-стік в замкненій області приводить до розв'язання рівняння

$$\frac{\rho k}{\mu} \text{grad} P = -q \delta(\vec{r} - \vec{r}_1), \quad (1)$$

де  $P$  – тиск,  $\vec{r}_1$  – радіус-вектор джерела,  $\vec{r}$  – радіус-вектор точки поля,  $\rho$  – густина рідини,  $k$  – проникність,  $\mu$  – в'язкість,  $q$  – витрата рідини.

Граничні умови такі

$$P \Big|_{G_1} = 0, \quad (2)$$

$$\frac{\partial P}{\partial n} \Big|_{G_2} = 0. \quad (3)$$

Умова (2) задає постійним тиск на поверхні стоку; умова (3) показує, що через деяку поверхню перетікання рідини не відбувається. Так, для випадку: джерело – нагнітальна свердловина, стік – циліндричний колодязь значного радіуса  $a$  та радіус гідродинамічно ізольованої межі області фільтрації рідини  $b$ , причому  $b \gg a$ , задача (1)–(3) при постійній проникності формулюється так (рисунок)

$$\frac{\rho k}{\mu} \text{grad} P = -q \delta(\vec{r} - \vec{r}_1), \quad (4)$$

$$P \Big|_a = 0, \quad (5)$$

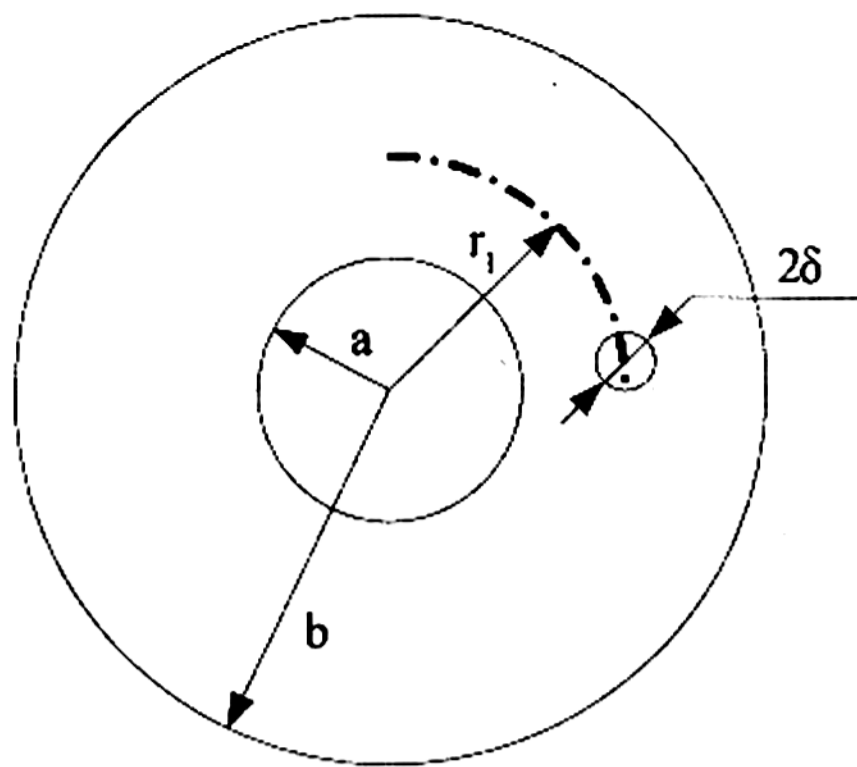


Рисунок. Загальна схема системи.

$$\left. \frac{\partial P}{\partial r} \right|_b = 0. \quad (6)$$

Розв'язання задачі (4)–(6) будемо шукати у вигляді ряду [1]

$$P = \sum_m A_m(\varphi_1) g_m(r, r_1) y_m(\varphi) \quad (7)$$

При цьому  $\delta$  – функцію, що стоїть в правій часті рівняння (4), запишемо в циліндричних координатах

$$\delta(\vec{r} - \vec{r}_1) = \frac{1}{J\left(\begin{matrix} x, y \\ r, \varphi \end{matrix}\right)} \delta(r - r_1) \delta(\varphi - \varphi_1), \quad (8)$$

( $J(\lambda)$  – функціональний визначник (якобіан) переходу від декартових координат до циліндричних), а  $\delta(\varphi - \varphi_1)$  розкладемо в ряд по ортонормованій системі функцій

$$\delta(\varphi - \varphi_1) = \sum_0^{\infty} v_k(\varphi) v_k(\varphi_1). \quad (9)$$

При цьому будемо вимагати, щоб  $P(\varphi + 2\pi) = P(\varphi)$ . Підставляючи (7), (8) та (9) в (4), одержимо

$$\sum_m A_m(\varphi_1) \left[ y(\varphi) \frac{1}{2} \frac{\partial}{\partial r} r \frac{\partial g_m}{\partial r} + \frac{1}{r^2} g_m \frac{\partial^2 y}{\partial \varphi^2} \right] = \frac{\mu q}{\rho k} \delta(r - r_1) \sum_m v_k(\varphi) \bar{v}_k(\varphi_1). \quad (10)$$

Система ортонормованих функцій у відповідності з розробками [2]

$$\sum_m v_k(\varphi) \bar{v}_k(\varphi_1) = \frac{1}{\pi} \sum_m e^{j m (\varphi - \varphi_k)}. \quad (11)$$

Із співвідношень (10) і (11) випливає, що

$$A_m(\varphi) = \frac{1}{\pi} e^{-j m \varphi_1}. \quad (12)$$

При  $r \neq r_1$  права частина рівняння (10) дорівнює нулю. Тоді, розв'язуючи рівняння

$$y(\varphi) \frac{\partial}{\partial r} r \frac{\partial y}{\partial r} + \frac{y}{r} \frac{\partial^2 y}{\partial \varphi^2} = 0 \quad (13)$$

методом відокремлення змінних з врахуванням умови симетрії, знайдемо

$$\frac{1}{y} \frac{\partial^2 y}{\partial \varphi^2} = -m^2;$$

звідки

$$y_m = e^{j m \varphi}. \quad (14)$$

Розв'язок рівняння

$$\frac{\partial}{\partial r} r \frac{\partial g_m}{\partial r} - \frac{m^2}{r} g_m = 0 \quad (15)$$

будемо шукати у вигляді

$$\begin{cases} A r^m + B r^{-m}, & r < r_1 \\ C r^m + D r^{-m}, & r > r_1 \end{cases}. \quad (16)$$

Для розв'язання задачі (4)–(6) необхідно знайти коефіцієнти  $A, B, C$  і  $D$ , як функції від  $a, b, r', m$  і підставити (12), (14), (16) в (7). Для одержання цих коефіцієнтів вимагатимемо задоволення граничних умов (5), (6), та врахуємо симетричність функції  $g(r, r') = g(r', r)$ . Після інтегрування рівняння

$$\frac{\partial}{\partial r} r \frac{\partial g_m}{\partial r} - \frac{m^2}{r} g_m = \frac{\mu q}{\rho k} \delta(r - r_1)$$

в межах від  $r_1 - \varepsilon$  до  $r_1 + \varepsilon$  ( $\varepsilon \rightarrow 0$ ) одержимо

$$g_m = \frac{q\mu}{\rho k} \sum_0^{\infty} \frac{1}{2m \left[ 1 + \left( \frac{a}{b} \right)^{2m} \right]} \begin{cases} \left( \frac{r}{r_1} \right)^m \left[ 1 - \left( \frac{a}{2} \right)^{2m} \right] \left[ 1 + \left( \frac{r_1}{b} \right)^{2m} \right] & r < r_1, \\ \left( \frac{r_1}{r} \right)^m \left[ 1 + \left( \frac{r}{b} \right)^{2m} \right] \left[ 1 - \left( \frac{a}{r_1} \right)^{2m} \right] & r > r_1. \end{cases} \quad (17)$$

Розкриваючи невизначенність при  $m = 0$  і підставляючи (17), (12) і (14) у вираз (7), одержимо

$$P = \frac{1}{2\pi} \frac{q\mu}{\rho k} \begin{cases} \ln \frac{r}{a} + \sum_1^{\infty} \frac{\left( \frac{r}{r_1} \right)^m \left( 1 - \frac{a^{2m}}{r^{2m}} \right) \left( 1 + \frac{r_1^{2m}}{b^{2m}} \right) \cos m\varphi}{m \left( 1 + \frac{a^{2m}}{b^{2m}} \right)} & r \leq r_1, \\ \ln \frac{r_1}{a} + \sum_1^{\infty} \frac{\left( \frac{r_1}{r} \right)^m \left( 1 + \frac{r^{2m}}{b^{2m}} \right) \left( 1 - \frac{a^{2m}}{r_1^{2m}} \right) \cos m\varphi}{m \left( 1 + \frac{a^{2m}}{b^{2m}} \right)} & r \geq r_1. \end{cases} \quad (18)$$

За формулою (18) можна розрахувати поле тисків та швидкостей в області фільтрації при нагнітанні рідини через точкову свердловину. При цьому під  $q$  вважатимемо витрату рідини на одиницю висоти пласта. Цей же розв'язок можна використовувати для знаходження тиску, який необхідно задавати на свердловині для забезпечення витрати рідини  $q$ . Якщо радіус свердловини  $\delta \ll r_1$  і  $\delta \ll a$ , то з точністю до членів другого порядку малості цей тиск дорівнює тому тискові, який одержимо за формулою (18) при  $r = r_1 - \delta$  і  $\varphi = 0$ .

Враховуючи розклад  $x + \frac{x^2}{2} + \frac{x^3}{3} + \dots = \ln(1-x)$  при  $x \in (-1; 1)$  і те, що  $r_1 - \delta \approx r_1$ , одержимо цей розв'язок у вигляді

$$P = \frac{1}{2\pi} \frac{q\mu}{\rho k} \ln \frac{r_1^2 - a^2}{a\delta} \frac{b^2 - a^2}{b^2 - r_1^2}. \quad (20)$$

При роботі циркуляційної системи в необезженому пласті ( $b \rightarrow \infty$  або при  $b/r_1 \geq 10$ ) розв'язок приймає вигляд

$$P = \frac{1}{2\pi} \frac{q\mu}{\rho k} \ln \frac{r_1^2 - a^2}{a\delta} \quad (21)$$

Так, при  $\mu = 1$  *спуаз*,  $\rho = 1$  г/см<sup>3</sup>,  $a = 30$  м,  $b = 240$  м,  $r_1 = 180$  м тиск на нагнітальній свердловині одержано таким ( $q$  – см<sup>3</sup>/см/с;  $k$ -дарсі): при радіусі свердловини  $\delta = 0,1$  м  $P = 1,704 \frac{q}{k}$ , при радіусі свердловини  $\delta = 0,2$  м  $P = 1,480 \frac{q}{k}$ , при радіусі свердловини  $\delta = 1$  м  $P = 1,240 \frac{q}{k}$ , для необмеженого пласта ( $b \rightarrow \infty$ ) і  $\delta = 0,1$  м,  $\delta = 0,2$  м,  $\delta = 1$  м одержуємо відповідно  $P = 1,474 \frac{q}{k}$ ,  $P = 1,363 \frac{q}{k}$ ,  $P = 1,107 \frac{q}{k}$ .

Нижче наведені значення необхідного перепаду тиску  $P$  при  $r_1 = 100$  м, і різних значеннях  $a = n\delta$  і  $b/r_1$ .

$b/r_1$	1,5	2,0	5,0	10,0	20,0	$\infty$
$\delta = 0,05$ м						
$n = 1$	2,5130	2,4652	2,4259	2,4210	2,4198	2,4194
$n = 10$	2,1465	2,0988	2,0597	2,0546	2,0534	2,0530
$n = 20$	2,0360	1,9884	1,9491	1,9442	1,9430	1,9426
$n = 50$	1,8902	1,8425	1,8032	1,7983	1,7971	1,7967
$n = 100$	1,8148	1,7318	1,6926	1,6877	1,6865	1,6780
$\delta = 0,1$ м						
$n = 1$	2,2924	2,2446	2,2053	2,2004	2,1992	2,1988
$n = 10$	1,9259	1,8781	1,8388	1,8339	1,8327	1,8323
$n = 20$	1,8155	1,7677	1,7285	1,7235	1,7226	1,7220
$n = 50$	1,6692	1,6214	1,5823	1,5774	1,5762	1,5758
$n = 100$	1,4251	1,3781	1,3395	1,3347	1,3336	1,3332

Одержані результати добре узгоджуються з даними досліджень [1] і [4].

Нехай тепер коефіцієнт фільтрації в обмеженій зоні залежить від радіуса  $k = A/r^\alpha$ . Підставляючи це значення  $k$  у формулу (1), замість (4) одержимо

$$\frac{k\rho A}{\mu} \operatorname{div} \frac{1}{r^\alpha} \operatorname{grad} P = -q\delta(r - r_1). \quad (22)$$

При цьому граничні умови залишаються попередніми виду (5) і (6), а розв'язок будемо шукати у вигляді (7). Повторюючи дії, аналогічні попереднім, для  $j_m$  і  $A_m$  одержимо тіж значення (12), (14), а для  $g_m$  при  $r \neq r_1$  замість співвідношення (15) одержимо рівняння

$$\frac{1}{r^{\alpha-1}} \frac{d^2 g_m}{dr^2} + \frac{1-\alpha}{r^\alpha} \frac{dg_m}{dr} - m^2 \frac{g_m}{r^{\alpha+1}} = 0. \quad (23)$$

Розв'язок цього рівняння будемо шукати у вигляді

$$g_m = \begin{cases} Ar^{n_1} + Br^{n_2}, & \text{при } r < r_1 \\ Cr^{n_1} + Dr^{n_2}, & \text{при } r > r_1, \end{cases} \quad (24)$$

де

$$n_1 = \frac{\alpha + \sqrt{\alpha^2 + 4m^2}}{2}, \quad n_2 = \frac{\alpha - \sqrt{\alpha^2 + 4m^2}}{2}.$$

Підставляючи розв'язок (24) у рівняння

$$\frac{1}{r^{\alpha-1}} \frac{d^2 g_m}{dr^2} + \frac{1-\alpha}{r^\alpha} \frac{dg_m}{dr} - m \frac{g_m}{r^{\alpha+1}} = \frac{\mu q}{\rho k} \delta(r - r_1), \quad (25)$$

інтегруючи ліву та праву частини у межах від  $r_1 - \varepsilon$  до  $r_1 + \varepsilon$  ( $\varepsilon \rightarrow 0$ ) і задовольняючи граничні умови (5), (6) та умову симетрії функції  $g(r, r_1)$ , одержимо

$$g_m = \frac{\mu q}{\rho A} (r r_1)^{\alpha_1} \frac{1}{2\gamma \left( 1 + \frac{\gamma - \alpha_1}{\gamma + \alpha_1} \left( \frac{a}{b} \right)^{2\gamma} \right)} \times$$

$$\times \begin{cases} \left( \frac{r}{r_1} \right)^\gamma \left( 1 - \frac{a^{2\gamma}}{r^{2\gamma}} \right) \left( \frac{\gamma - \alpha_1}{\gamma + \alpha_1} \cdot \frac{r_1^{2\gamma}}{b^{2\gamma}} + 1 \right) & \text{при } r < r_1 \\ \left( \frac{r_1}{r} \right)^\gamma \left( 1 + \frac{\gamma - \alpha_1}{\gamma + \alpha_1} \cdot \frac{r^{2\gamma}}{b^{2\gamma}} \right) \left( 1 - \frac{a^{2\gamma}}{r_1^{2\gamma}} \right) & \text{при } r > r_1, \end{cases}$$

де

$$\gamma = \frac{\sqrt{\alpha^2 + 4m^2}}{2}; \quad \alpha_1 = \frac{\alpha}{2}.$$

Нехтуючи другим доданком у знаменнику при малих значеннях відношення  $a/b$ , одержимо вираз для визначення тиску в довільній точці області фільтрації

$$P = \frac{1}{2\pi} \frac{q\mu}{\rho\sqrt{k(r)k(r_1)}} \left\{ \begin{aligned} & \left[ \frac{2}{\alpha} \left( \frac{r}{r_1} \right)^{\frac{\alpha}{2}} \left( 1 - \left( \frac{a}{r} \right)^\alpha \right) + \right. \\ & \left. \frac{2}{\alpha} \left( \frac{r_1}{r} \right)^{\frac{\alpha}{2}} \left( 1 - \left( \frac{a}{r_1} \right)^\alpha \right) \right] + \\ & + \sum_1^\infty \frac{1}{\gamma} \left( \frac{r}{r_1} \right)^\gamma \left( 1 - \left( \frac{a}{r} \right)^{2\gamma} \right) \left( \frac{\gamma - \alpha_1}{\gamma + \alpha_1} \left( \frac{r_1}{b} \right)^{2\gamma} + 1 \right) \cos m\varphi, \quad r \leq r_1 \\ & + \sum_1^\infty \frac{1}{\gamma} \left( \frac{r_1}{r} \right)^\gamma \left( 1 + \frac{\gamma - \alpha_1}{\gamma + \alpha_1} \left( \frac{r}{b} \right)^{2\gamma} \right) \left( 1 - \left( \frac{a}{r_1} \right)^{2\gamma} \right) \cos m\varphi, \quad r \geq r_1. \end{aligned} \right. \quad (26)$$

За формулою (26) можна розрахувати поле тисків в заданій обмеженій області фільтрації. Але нас також цікавить перепад тиску на свердловинах, необхідний для забезпечення заданої витрати  $q$ . При радіусі свердловини  $\delta \ll a, r_1$  для цього досить покласти  $r = r_1 - \delta$ ,  $\varphi = 0$ ,  $k(r) \cong k(r_1)$ . Враховуючи, що при  $\alpha \leq 5$  та  $m \geq 10$   $\gamma \cong m$ , перепад тиску можна розраховувати за формулою

$$P = P_1 + \delta P, \quad (27)$$

де

$$P_1 = \frac{1}{2\pi} \frac{q\mu}{\rho k(r_1)} \left( \frac{2}{\alpha} \left( 1 - \left( \frac{a}{r_1} \right)^\alpha \right) + \ln \frac{r_1}{\delta} \frac{b^2 - a^2}{b^2 - r_1^2} \frac{r_1^2 - a^2}{r_1^2} \right), \quad (28)$$

$$\delta P = \frac{1}{2\pi} \frac{q\mu}{\rho k(r_1)} \sum_1^{10} \frac{1}{\gamma} \left( \frac{r}{r_1} \right)^\gamma \left( 1 - \left( \frac{a}{r_1} \right)^{2\gamma} \right) \left( \frac{\gamma - \alpha_1}{\gamma + \alpha_1} \left( \frac{r_1}{b} \right)^{2\gamma} + 1 \right) - \\ - \sum_1^{10} \frac{1}{m} \left( \frac{r}{r_1} \right)^m \left( 1 - \left( \frac{a}{r} \right)^{2m} \right) \left( \left( \frac{r_1}{b} \right)^{2m} + 1 \right). \quad (29)$$

За формулами (27), (28) та (29) знайдемо перепад тиску, необхідний для нагнітання у пласт  $q$  ( $\text{см}^3/\text{см.с}$ ) за таких умов:  $A = 100$ ,  $a = 30$ ,  $b = 240$ ,  $r_1 = 180$ ,  $\rho = 1$ ,  $\mu = 1 \text{ снз}$ :

$$\alpha = 2$$

$$\delta = 10 \text{ см}, P = 1,32 \frac{q}{k}; \quad \delta = 20 \text{ см}, P = 1,24 \frac{q}{k}; \quad \delta = 100 \text{ см}, P = 0,95 \frac{q}{k};$$

$$\text{при } \delta = 10 \text{ см та } b \rightarrow \infty \quad P = 1,17 \frac{q}{k}.$$

$$\alpha = 4$$

$$\delta = 10 \text{ см}, P = 1,16 \frac{q}{k}; \quad \delta = 20 \text{ см}, P = 1,04 \frac{q}{k}; \quad \delta = 100 \text{ см}, P = 0,79 \frac{q}{k};$$

$$\text{при } \delta = 10 \text{ см та } b \rightarrow \infty, \quad P = 1,01 \frac{q}{k}.$$

Для реальних умов при  $r_1 = 6a$ ,  $k(r_1) \approx 5 \cdot 10^{-3}$  дарсі, потужності пласта 250 м, витраті рідини 1000  $\text{м}^3/\text{доба}$  ( $q = 0,46 \text{ см}^3/(\text{см.с})$ ) одержані наступні перепади тисків (в атм) на свердловинах:

$\delta(\text{м})/k(\text{д})$	0,1	0,2	1,0	0,1 ( $b \rightarrow \infty$ )
$k = \text{const}$	156	137	114	134
$k = \frac{A}{r^2}$	122	114	87	108
$k = \frac{A}{r^4}$	107	95	73	93

Якщо відбір рідини здійснюється кількома свердловинами з координатами  $\bar{r}_1, \bar{r}_2, \dots, \bar{r}_n$  і витратами  $q_1, q_2, \dots, q_n$ , то тиск на  $i$ -тій свердловині  $P_i$  можна знайти як суму тиску, який необхідно було б задати в цій свердловині, якби решта свердловин не працювали (формула (20), коли  $k = \text{const}$ , та формули (28)–(30), коли  $k$  відповідає степеневому закону) і тиску, який в точці  $r_i$  зумовлюють решта свердловин. Цей тиск дорівнює суперпозиції тисків  $(n-1)$  свердловин, а знаходити їх можна за формулами (18) при  $k = \text{const}$ ) та (27) для степеневого закону зміни  $k$ . При цьому у виразах (18) і (21) під  $r_1$  вважають відстань від центра області фільтрації до однієї з  $(n-1)$  свердловин, під  $r$  – відстань  $i$ -ої свердловини,  $\varphi$  – кут між напрямками на  $i$ -ту довільну свердловину.

Теплові дослідження гідродинамічної системи можна провести на основі запропонованого нами в [5] і [6] методу ліній течії.



## Використана література

1. *Гусейн-заде М.А.* Особенности движения жидкости в неоднородном пласте. – М.: Недра, 1965. – 276 с.
2. *Маделунг Э.* Математический аппарат физики: Справочное руководство. – М.: Физматгиз, 1960. – 618 с.
3. *Смирнов М.М.* Дифференциальные уравнения в частных производных второго порядка. – М.: Наука, 1964. – 206 с.
4. Проектирование водозаборов подземных вод / За ред. Ф.М.Бочеве-ра – М.: Стройиздат, 1976. – 292 с.
5. *Кононенко Г. М.* Методы расчета тепло- и массопереноса при фильтрации жидкости в пористой и трещиноватой средах // Математическое исследование процессов фильтрации и тепломассопереноса: Сб. науч. тр. – К.: Наукова думка, 1978. – С. 111–122.
6. *Кононенко Г. М.* Тепло-и массоперенос в системах извлечения тепла земной коры // 4-й національний конгрес з теоретичної і прикладної механіки (Варна 14–18 вересня 1981 р.). – Софія: АН Болгарії, 1981. – С. 801–807.