

В.Ф.Кочубей, І.В.Олійник, О.О.Вошик
ТЕПЛООБМІН І ДИФУЗІЯ В ТРУБІ КІЛЬЦЕВОГО
ПОПЕРЕЧНОГО ПЕРЕРІЗУ

Вивченню процесів теплообміну в циліндричних трубах присвячено ряд праць [2, 4].

Розглянемо процеси теплообміну та дифузії під час руху бінарної суміші в'язких рідин або газів між двома напівобмеженими співосними циліндрами радіусів z_1 і z_2 / $z_2 > z_1$ / при осьовій симетрії. Такі процеси описує система диференціальних рівнянь у частинних похідних на температуру T і парціальний тиск дифундуючої компоненти p [1]:

$$\frac{dT}{dt} = a \Delta T + \gamma \frac{Dk_T P}{c\rho} \Delta \ln p,$$

$$\frac{dp}{dt} = D \Delta p + \frac{Dk_T P}{T} \Delta T, \quad /1/$$

де $\Delta = \frac{\partial^2}{\partial z^2} + \frac{1}{z} \frac{\partial}{\partial z} + \frac{\partial^2}{\partial r^2}$; D - коефіцієнт дифузії; k_T - термодифузійне співвідношення; a - коефіцієнт теплопровідності; P - загальний тиск суміші / $P = \text{const}$ /; ρ - густина суміші; c - питома теплоємність; γ - механічний еквівалент теплоти.

Припускаємо, що рух суміші, процеси теплообміну та дифузії стаціонарні; рух суміші стабілізований, тобто профіль швидкості не змінюється по довжині труби; рух у поперечному напрямку відсутній; зміни теплового потоку та парціального тиску вздовж осі труби незначні порівняно зі зміною вздовж радіуса; впливом дифузії на зміну температурного поля можна знехтувати.

Виходячи з цих припущень, систему /1/ записують у такому вигляді:

$$\frac{1}{a} W_z \frac{\partial T}{\partial z_1} = \Delta T,$$

$$W_z \frac{\partial p}{\partial z_1} = D \Delta p + \frac{Dk_T P}{T} \Delta T, \quad /2/$$

де $\Delta = \frac{\partial^2}{\partial z^2} + \frac{1}{z} \frac{\partial}{\partial z}$; W_z - швидкість суміші у кільцевій трубі в напрямку осі z , яка задається як [2]

$$W_z = W_0 \frac{(z_2^2 - z^2) \ln z_1/z_2 - (z_2^2 - z_1^2) \ln z/z_2}{z_2^2 - z_1^2 + (z_2^2 + z_1^2) \ln z_1/z_2}, \quad /3/$$

де

$$W_0 = \frac{\Delta P}{4\mu l} \left(z_2^2 + z_1^2 - \frac{z_2^2 - z_1^2}{\ln z_2^2 - \ln z_1^2} \right);$$

ΔP – перепад тиску на відстані l від вхідного перерізу труби;
 μ – коефіцієнт динамічної в'язкості.

Припустимо, що на вході труби при $z_1 = 0$ задано постійні значення температури T_0 і парціального тиску p_0 ; зовнішня стінка підтримується при температурі T_2 і парціальному тиску p_2 ; внутрішня стінка – при температурі T_1 і парціальному тиску p_1 .

З допомогою безрозмірних співвідношень

$$R = \frac{z}{z_2}, R_1 = \frac{z_1}{z_2}, R_2 = \frac{z_2}{z_2} = 1; z = \frac{z_1}{Pe^c z_2}; D_0 = \frac{D}{T};$$

$$Pe^T = \frac{W_0 z_2}{a}, Pe^c = \frac{W_0 z_2}{D} \quad \text{– критерії Пекле,}$$

$$\theta = \frac{T - T_1}{T_2 - T_1}, p^* = \frac{p - p_1}{p_2 - p_1}, \eta = \frac{D_0 k_T p (T_2 - T_1)}{D (p_2 - p_1)}, \chi = \frac{Pe^T}{Pe^c} \quad /4/$$

система /2/ і граничні умови у безрозмірних величинах наберуть вигляду:

$$\chi W \frac{\partial \theta}{\partial z} = \frac{\partial^2 \theta}{\partial R^2} + \frac{1}{R} \frac{\partial \theta}{\partial R},$$

$$W \frac{\partial p^*}{\partial z} = \frac{\partial^2 p^*}{\partial R^2} + \frac{1}{R} \frac{\partial p^*}{\partial R} + \eta \chi W \frac{\partial \theta}{\partial z}; \quad /5/$$

$$\theta|_{z=0} = \theta_0,$$

$$p^*|_{z=0} = p_0^*,$$

$$\theta|_{R_1} = 0, \quad /6/$$

$$p^*|_{R_1} = 0, \quad /7/$$

$$\theta|_{R_2} = 1;$$

$$p^*|_{R_2} = 1,$$

де

$$W = \frac{(1 - R^2) \ln R_1 - (1 - R_1^2) \ln R}{1 - R_1^2 + (1 + R_1^2) \ln R_1}.$$

Згідно з методом розділення змінних [1] функцію $\theta(R, z)$ можна записати як

$$\theta(R, z) = \ln \frac{R}{R_1} / \ln \frac{R_2}{R_1} + \sum_{k=1}^{\infty} A_k \psi_k(R) e^{-\lambda_k^2 z}, \quad /8/$$

де λ_k і $\psi_k(R)$ – відповідно власні значення та функції задачі Штурма – Ліувіля:

$$\begin{aligned} \psi''(R) + \frac{1}{R} \psi'(R) + \lambda^2 \chi W \psi(R) &= 0, \\ \psi(R_1) &= 0, \quad \psi(R_2) = 0. \end{aligned} \quad /9/$$

Постійні коефіцієнти A_k знаходимо з умови ортогональності власних функцій і значення $\theta(R, z)$ на вході при $z=0$

$$A_k = \int_{R_1}^{R_2} \left[\theta_0 - \frac{\ln \frac{R}{R_1}}{\ln \frac{R_2}{R_1}} \right] R W(R) dR / \int_{R_1}^{R_2} \psi_k^2(R) R W(R) dR. \quad /10/$$

Розв'язок задачі /5/, /7/ шукаємо у вигляді суми двох функцій

$$\rho^*(R, z) = \rho_1^*(R, z) + \rho_2^*(R, z),$$

де $\rho_1^*(R, z)$ – частковий розв'язок неоднорідного рівняння

$$\rho_1^*(R, z) = \sum_{k=1}^{\infty} C_k \psi_k(R) e^{-\lambda_k^2 z}. \quad /11/$$

Після підстановки /11/ в друге рівняння /5/ з врахуванням /9/ дістаємо вирази постійних C_k :

$$C_k = \frac{\eta \chi}{1 - \chi} A_k \quad k = 1, 2, \dots \quad /12/$$

Тоді функція $\rho_2^*(R, z)$ є розв'язком задачі

$$\begin{aligned} W \frac{\partial \rho_2^*}{\partial z} &= \frac{\partial^2 \rho_2^*}{\partial R^2} + \frac{1}{R} \frac{\partial \rho_2^*}{\partial R}, \\ \rho_2^*|_{z=0} &= \rho_0^* - \rho_1^*(R, 0), \\ \rho_2^*|_{R_1} &= 0, \quad \rho_2^*|_{R_2} = 1. \end{aligned} \quad /13/$$

Функцію $\rho_2^*(R, z)$ шукаємо у вигляді

$$\rho_2^*(R, z) = \ln \frac{R}{R_1} / \ln \frac{R_2}{R_1} + \sum_{k=1}^{\infty} D_k \psi_k(R) e^{-\lambda_k^2 z}, \quad /14/$$

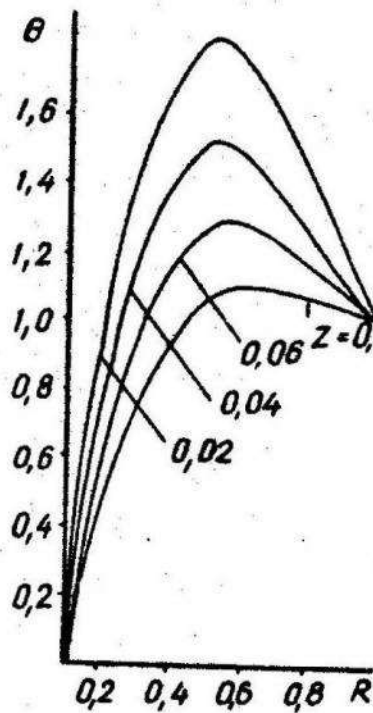


Рис. 1.

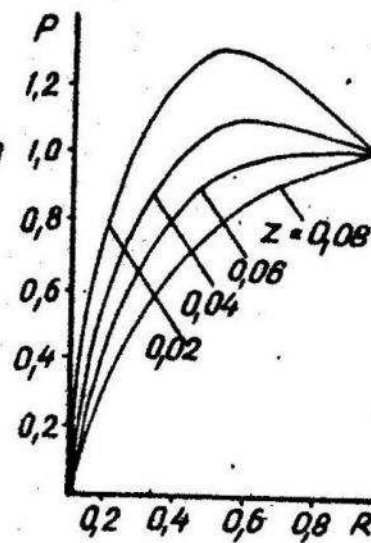


Рис. 2.

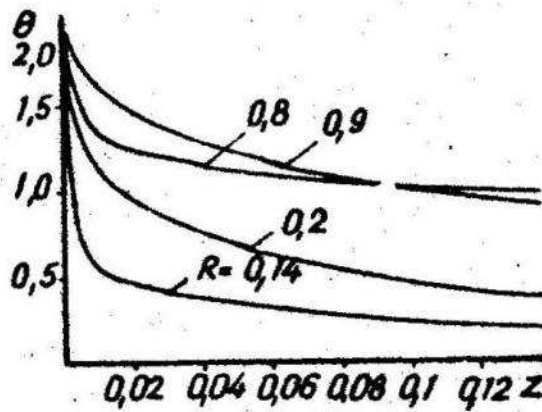


Рис. 3.

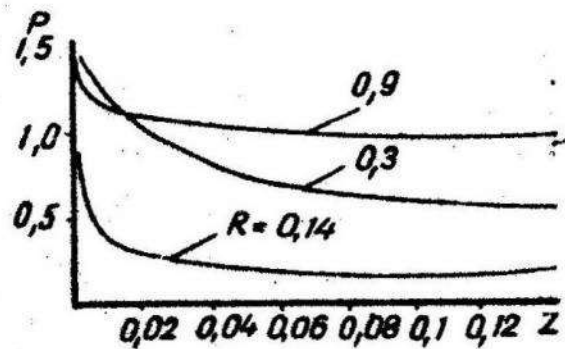


Рис. 4.

де ε_k і $\varphi_k(R)$ – відповідно власні значення та функції задачі Штурма – Ліувіля:

$$\varphi_k''(R) + \frac{1}{R} \varphi_k'(R) + \varepsilon_k^2 W \varphi_k(R) = 0,$$

$$\varphi_k(R_1) = 0,$$

$$\varphi_k(R_2) = 0.$$

/15/

Постійні коефіцієнти D_k знаходимо з умов ортогональності власних функцій φ_k :

$$D_k = \int_{R_1}^{R_2} \left(p_0^* - p_1^*(R, 0) - \frac{\ln \frac{R}{R_1}}{\ln \frac{R_2}{R_1}} \right) RW(R) dR / \int_{R_1}^{R_2} \varphi_k^2(R) RW(R) dR. \quad /16/$$

Кінцевий вираз парціального тиску

$$p^*(R, z) = \ln \frac{R}{R_1} / \ln \frac{R_2}{R_1} + \sum_{k=1}^{\infty} D_k \varphi_k(R) e^{-\epsilon_k^2 z} + \frac{\eta x}{1-x} \sum_{k=1}^{\infty} A_k \psi_k(R) e^{-\lambda_k^2 z}. \quad /17/$$

Аналогічним методом одержуємо розв'язок задачі у випадку теплоізоляції однієї стінки при постійній температурі іншої.

Проведемо числовий аналіз отриманих результатів. Власні значення задач Штурма - Ліувіля /9/, /15/ знаходимо як корені алгебраїчного рівняння нескінченного порядку. На рис. 1, 2 показано розподіл відповідно температури і парціального тиску по перерізу кільцевої труби для деяких значень z . На рис. 3, 4 зображено зміну температури та парціального тиску по довжині труби для деяких значень R . Для числового аналізу приймали $x = 0,1$; $\eta = 0,8$; $\theta_0 = 2,0$; $p_0 = 1,5$; $R_1 = 1,0$.

Список літератури: 1. Кошляков Н.С., Глинер Э.Б., Смирнов М.М. Уравнения в частных производных математической физики. - М.: Высш. шк., 1970. - 710 с. 2. Петухов Б.С. Теплообмен и сопротивление при ламинарном течении жидкости в трубах. - М.: Энергия, 1967. - 411 с. 3. Франк - Каменецкий Д.А. Теплообмен и диффузия в химической кинетике. - М.: Гостехиздат, 1947. - 368 с. 4. Hatton A.P., Quarmby A. Heat transfer in the thermal entry leught with laminar flow in an annulus. - Int. J. Heat and Mass Transfer, 1962, № 5, p. 973-980.

Стаття надійшла до редколегії 29.02.84