

В. И. Р я ж с к и х, А. А. Б о г е р, С. В. Р я б о в (Воронеж, ВГТА).
Термический начальный участок в плоском канале при постоянной плотности теплового потока на стенке.

В предположении, что средняя скорость течения среды v в канале шириной $2h$ известна, найдено решение задачи

$$\begin{aligned} \frac{\partial T}{\partial \theta} + \frac{\partial T}{\partial Z} &= \frac{1}{\text{Pe}} \frac{\partial^2 T}{\partial X^2}, \quad T(X, Z, 0) = 0, \quad T(X, 0, \theta) = 0, \\ \frac{\partial T(1, Z, \theta)}{\partial X} &= -1, \quad \frac{\partial T(0, Z, \theta)}{\partial X} = 0, \end{aligned}$$

где $\theta = \tau v/h$, $X = x/h$, $Z = z/h$, $\text{Pe} = vh/a$ есть число Пекле; $T(X, Z, \theta) = \lambda(t - t_f)/(hq)$; a , λ — температуропроводность и теплопроводность среды; t_f — температура среды на входе в канал; q — тепловой поток на стенке канала:

$$\begin{aligned} T(X, Z, \theta) &= -\frac{\theta}{\text{Pe}} - \frac{1}{2}X^2 + \frac{1}{6} + \frac{1}{\text{Pe}}(\theta - Z)'(\theta - Z) \\ &+ 2 \sum_{n=1}^{\infty} (-1)^n \frac{\cos(\pi n X)}{(\pi n)^2} \exp \left\{ -\frac{(\pi n)^2}{\text{Pe}} Z \right\}. \end{aligned}$$

Учитывая, что $\theta = Z$, решение представимо в виде

$$T(X, Z) = -\frac{1}{2}X^2 + \frac{1}{6} - \frac{Z}{\text{Pe}} + 2 \sum_{n=1}^{\infty} (-1)^n \frac{\cos(\pi n X)}{(\pi n)^2} \exp \left\{ -\frac{(\pi n)^2}{\text{Pe}} Z \right\}.$$

На основе полученного решения идентифицированы длина термического участка и коэффициент теплоотдачи. Показано, что представление гидродинамической структуры потока в виде идеального вытеснения не вносит существенных поправок в параметры термического начального участка, как и учет продольной теплопроводности.

Полученные результаты могут быть использованы при прогнозировании результатов термической обработки потоков различной реологической природы, при их транспортировании по каналам.