

Часть 2

Основы теории теплообмена

Занятие 9

Распространение теплоты в однородных материалах.
Теплопроводность однослойной и многослойной плоских
стенок. Теплопроводность цилиндрической стенки

Теплопроводность

дифференциальное уравнение
теплопроводности

$$\frac{dt}{d\tau} = a \frac{d^2t}{dx^2}$$

связь между изменениями температуры в пространстве и во времени

$$a = \frac{\lambda}{c \cdot \rho} - \text{коэффициент температуропроводности}$$

физический параметр, характеризующий скорость
выравнивания температуры в неравномерно нагретом теле

$$\frac{dt}{d\tau} = 0 \quad - \text{стационарное температурное поле}$$

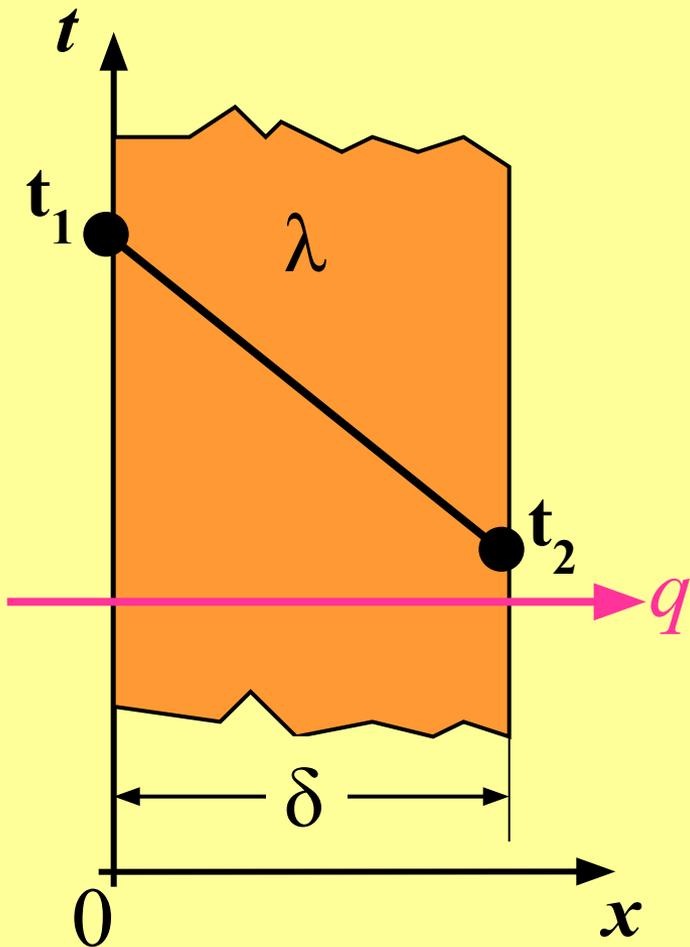
Для одномерного
стационарного
поля:

$$\frac{d^2 t}{dx^2} = 0$$

Для получения частного решения
требуется определить условия
однозначности:

- Геометрия тела
- c, ρ, λ
- распределение T в начальный момент
времени
- граничные условия

1. Распространение теплоты в однослойной плоской стенке



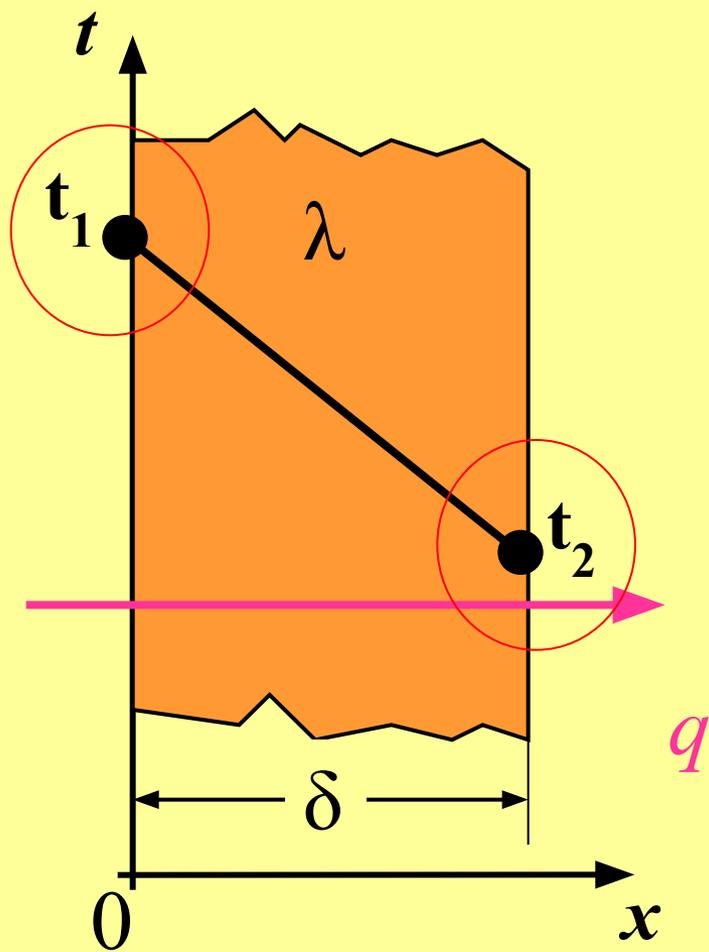
$$\frac{d^2 t}{dx^2} = 0$$

После интегрирования:

$$\frac{dt}{dx} = C_1$$

$$t = C_1 x + C_2$$

Где постоянные определяются исходя из граничных условий:



$$x = 0, t = t_1$$

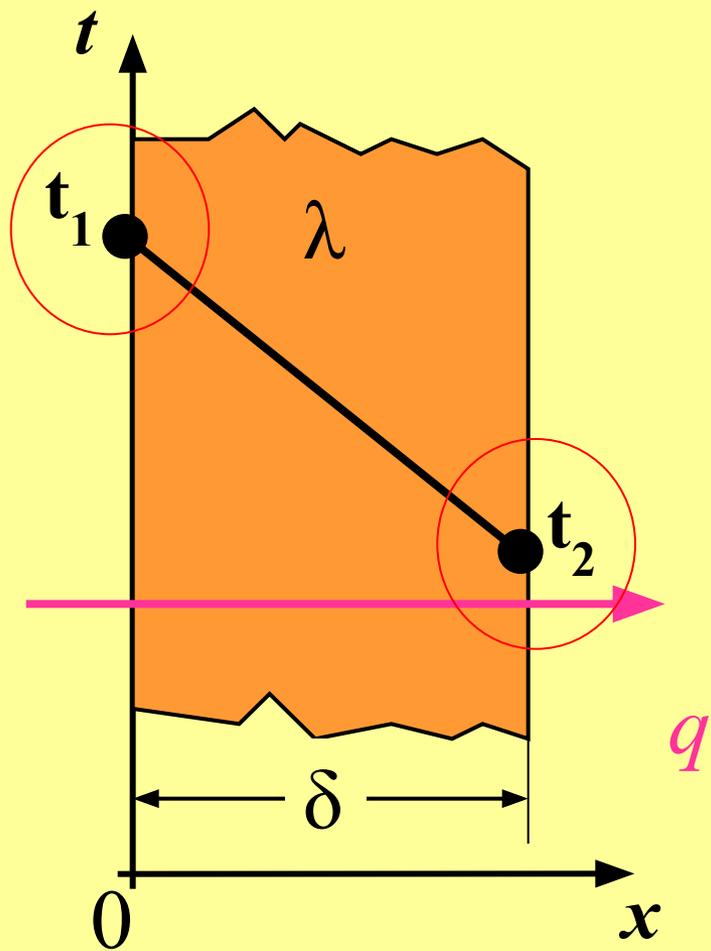
$$x = \delta, t = t_2$$

Получаем уравнение:

$$t = \frac{t_1 - t_2}{\delta} x + t_1$$

Тепловой поток определяется из закона Фурье:

$$q = -\lambda \frac{dt}{dx}$$



$$dt = -\frac{\lambda}{q} dx$$

После интегрирования:

$$t = -\frac{q}{\lambda} x + C$$

Используя граничные условия:

$$x = 0, t = t_1$$

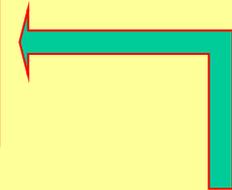
$$x = \delta, t = t_2$$

Значение теплового потока:

$$q = \frac{(t_1 - t_2)}{\delta} \lambda = \frac{(t_1 - t_2)}{\frac{\delta}{\lambda}} = \frac{(t_1 - t_2)}{R_\lambda}$$

$$q = \frac{(t_1 - t_2)}{R_\lambda}$$

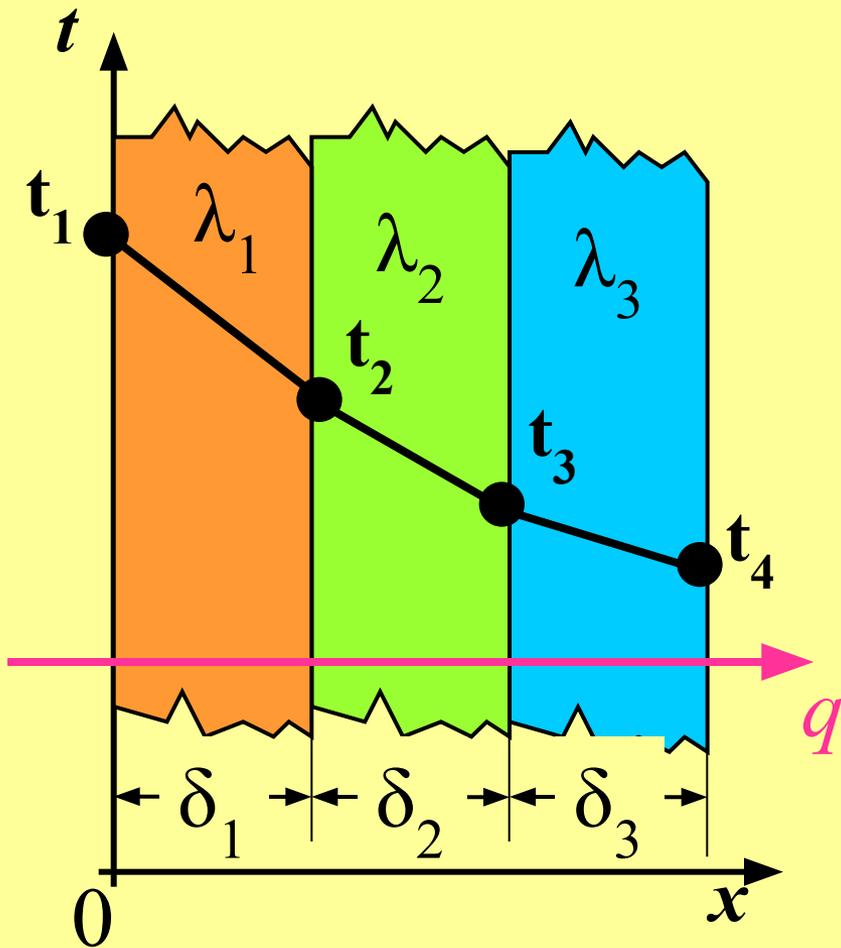
$$R_\lambda = \frac{\delta}{\lambda}$$



**Термическое
сопротивление
теплопроводности**

2. Распространение теплоты в многослойной плоской стенке

Значение теплового потока:



$$q_1 = \frac{(t_1 - t_2)}{\frac{\delta_1}{\lambda_1}}$$

$$q_2 = \frac{(t_2 - t_3)}{\frac{\delta_2}{\lambda_2}}$$

$$q_3 = \frac{(t_3 - t_4)}{\frac{\delta_3}{\lambda_3}}$$

Выразим изменения температур:

$$t_1 - t_2 = q_1 \frac{\lambda_1}{\delta_1}$$

$$t_2 - t_1 = q_2 \frac{\lambda_2}{\delta_2}$$

$$t_2 - t_3 = q_3 \frac{\lambda_3}{\delta_3}$$

В стационарном режиме:

$$q_1 = q_2 = q_3 = q$$

Тогда, приравнивая левые и правые части:

$$t_1 - t_4 = q \left(\frac{\lambda_1}{\delta_1} + \frac{\lambda_2}{\delta_2} + \frac{\lambda_3}{\delta_3} \right)$$

Значение теплового потока:

$$q = \frac{t_1 - t_4}{\left(\frac{\lambda_1}{\delta_1} + \frac{\lambda_2}{\delta_2} + \frac{\lambda_3}{\delta_3} \right)}$$

Температура на границе слоев:

$$t_2 = t_1 - q R_{\lambda_1}$$

$$t_3 = t_1 - q (R_{\lambda_1} + R_{\lambda_2})$$

В общем виде:

Значение теплового потока:

$$q = \frac{t_1 - t_{n+1}}{\sum_{i=1}^n \frac{\lambda_i}{\delta_i}}$$

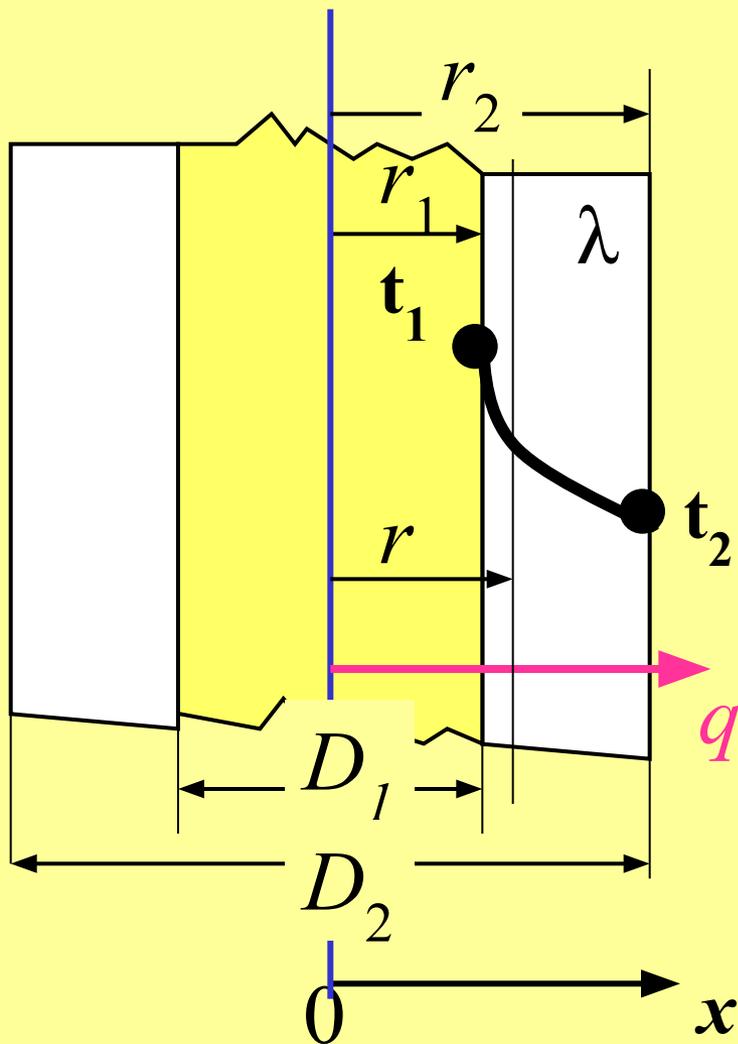
Падение температуры в каждом слое:

$$\Delta t_i = q R_{\lambda_i}$$

Температура на границе слоев:

$$t_n = t_1 - q \sum_{i=1}^n R_{\lambda_i}$$

3. Распространение теплоты в однослойной цилиндрической стенке



Температура изменяется только вдоль радиуса:

$$q = -\lambda \frac{dt}{dr}$$

Для трубы длиной l :

$$F = 2\pi r l$$

$$Q = -2\pi r l \lambda \frac{dt}{dr}$$

Разделяем переменные и интегрируем:

$$dt = -\frac{Q}{2\pi r l \lambda} dr$$

$$\int_{t_1}^{t_2} dt = -\frac{Q}{2\pi l \lambda} \int_{r_1}^{r_2} \frac{dr}{r}$$

$$t_1 - t_2 = \frac{Q}{\lambda \cdot 2\pi l} \ln \frac{D_2}{D_1}$$

Значение теплового потока:

$$Q = \frac{t_1 - t_2}{\frac{1}{\lambda \cdot 2\pi l} \ln \frac{D_2}{D_1}}$$

Термическое сопротивление:

$$R_\lambda = \frac{1}{\lambda \cdot 2\pi l} \ln \frac{D_2}{D_1}$$

$$R_\lambda = \frac{\delta}{\lambda F}$$

$$F = f(0,5(d_1 + d_2))$$

4. Многослойная цилиндрическая стенка

Значение теплового потока:

$$Q = \frac{2\pi l(t_1 - t_{n+1})}{\frac{1}{\lambda_1} \ln \frac{d_2}{d_1} + \frac{1}{\lambda_2} \ln \frac{d_3}{d_2} + \dots + \frac{1}{\lambda_n} \ln \frac{d_{n+1}}{d_n}}$$

Термическое сопротивление:

$$R_{\lambda_i} = \frac{1}{\lambda_i \cdot 2\pi l} \ln \frac{d_{i+1}}{d_i}$$

Температура на границе слоев:

$$t_n = t_1 - Q \sum_{i=1}^n R_{\lambda_i}$$