

## 2 Vedení tepla v palivových elementech

V předchozích odstavcích jsme se zajímali o vývin tepla jako takový a je vidět že většina tepla (~ 95%) je generována v palivových elementech.

Odvod tepla z paliva:

- vlastním palivem
- mezerou
- povlakem
- chladičem

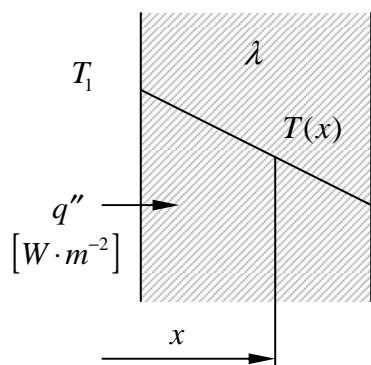
uplatňují se všechny formy sdílení tepla – vedení, záření, konvektivní a konduktivní přestup. K popisu rozložení teplot v nepohyblivém prostředí s vnitřními tepelnými zdroji je diferenciální rovnice – rovnice vedení tepla.

### 2.1 Stacionární vedení tepla

#### Rovnice vedení tepla

Rovnice vedení tepla je matematickou formulací zákona zachování energie. K jejímu popisu používáme Fourierova zákona.

#### Fourierův zákon



Tepelný tok, který v tuhém tělese přejde za jednotku času jednotkovou plochou kolmou na směr tepelného toku, je úměrný zápornému gradientu teploty:

$$q'' = -\lambda \cdot \text{grad } T$$

kde  $\lambda$  je součinitel tepelné vodivosti [ $W \cdot m^{-1} \cdot K^{-1}$ ], obvykle je fčí teploty. Celkové množství tepla, které projde za jednotku času plochou  $S$  kolmou na hustotu tepelného toku  $q''$ , je

$$\dot{Q} = \int_S q'' dS = - \int_S \lambda \cdot \text{grad } T dS \quad [W]$$

#### Obecná diferenciální rovnice vedení tepla

Ze zákona o zachování energie můžeme sestavit rovnici tepelné bilance v prostředí o objemu  $V$  ohraničené povrchem  $S$ :

$$\left[ \begin{array}{l} \text{změna vnitřní} \\ \text{energie za jednotku} \\ \text{času} \end{array} \right] + \left[ \begin{array}{l} \text{výsledný přenos} \\ \text{tepla vedením} \\ \text{za jednotku času} \end{array} \right] = \left[ \begin{array}{l} \text{výkon tepelných} \\ \text{zdrojů} \end{array} \right]$$

Matematická forma zákona zachování energie:

$$\int_V \frac{\partial(\rho \cdot c \cdot T)}{\partial \tau} dV - \int_S \lambda \cdot \text{grad}T dS = \int_V q''' dV$$

kde  $q''' [W \cdot m^{-3}]$  je objemový zdroj tepla

Z Gauss - Ostrogradského věty dostaneme diferenciální rovnici vedení tepla s matematickým popisem časové změny teploty v libovolném místě tělesa vyvolané výsledným přenosem tepla vedením a působením tepelných zdrojů:

$$\frac{\partial(\rho \cdot c \cdot T)}{\partial \tau} = \text{div}(\lambda \cdot \text{grad}T) + q'''$$

kde pro stacionární stav platí, že levá strana rovnice je rovna nule.

### Rovnice vedení tepla v diferenciálním tvaru

Pro  $\rho, c, \lambda = \text{konst.}$  získáme nestacionární tvar:

$$\frac{\partial T}{\partial \tau} = \frac{\lambda}{\rho \cdot c} \cdot \nabla^2 T + \frac{q'''}{\rho \cdot c}$$

kde  $a = \frac{\lambda}{\rho \cdot c}$  je součinitel teplotní vodivosti. Opět, pro  $\frac{\partial T}{\partial \tau} = 0$  platí pro stacionární stav.

Pro tuto rovnici je nutno znát počáteční a okrajové podmínky.

Pozn:

- divergencí vektoru T se nazývá skalár:  $\text{div} \vec{T} = \nabla \vec{T} = \frac{\partial T_1}{\partial x} + \frac{\partial T_2}{\partial y} + \frac{\partial T_3}{\partial z}$

- kde Hamiltonův operátor nabla:  $\nabla = \vec{i} \frac{\partial}{\partial x} + \vec{j} \frac{\partial}{\partial y} + \vec{k} \frac{\partial}{\partial z}$

- gradientem skalárního pole  $T=f(x,y,z)$  se nazývá vektor:

$$\text{grad}T = \frac{\partial T}{\partial x} \vec{i} + \frac{\partial T}{\partial y} \vec{j} + \frac{\partial T}{\partial z} \vec{k}$$

- Laplaceův operátor  $\Delta$  získáme skalárním násobením operátoru nabla sebou samým:

$$\Delta = \nabla \cdot \nabla = \nabla^2 = \frac{\partial^2}{\partial x^2} + \frac{\partial^2}{\partial y^2} + \frac{\partial^2}{\partial z^2}$$

### počáteční podmínky

počáteční rozložení teplot v tělese:

$$T(\vec{r}, \tau_0) = f(\vec{r})$$

### okrajové podmínky

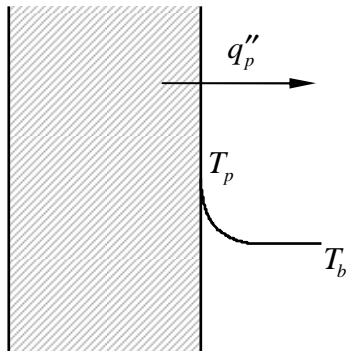
a) na povrchu těles známe rozložení teplot

$$T_p(\tau) = f(\tau)$$

b) na povrchu těles známe rozložení tepelných toků

$$q_p''(\tau) = f(\tau)$$

c) povrch tělesa je obklopen prostředím o dané teplotě  $T_b$   
 $T_b$  - střední objemová teplota média (bulk temperature). K popisu konvektivního přestupu tepla se používá *Newtonova zákona*:

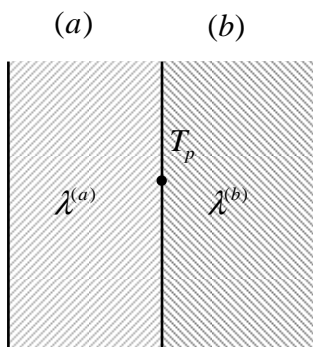


$$q_p'' = \alpha \cdot [T_p(\tau) - T_b(\tau)]$$

$$\Rightarrow -\lambda \cdot \left( \frac{\partial T}{\partial n} \right) = \alpha \cdot [T_p(\tau) - T_b(\tau)]$$

kde  $\alpha$  [ $W \cdot m^{-2} \cdot K^{-1}$ ] je součinitel přestupu tepla.

d) na hranici dvou těles



Pro hranici dvou těles (a) a (b) s dokonalým tepelným stykem platí rovnost teplot a hustot tepelných toků:

$$T_p^{(a)}(\tau) = T_p^{(b)}(\tau)$$

$$\lambda^{(a)} \cdot \left( \frac{\partial T^{(a)}}{\partial n} \right)_p = \lambda^{(b)} \cdot \left( \frac{\partial T^{(b)}}{\partial n} \right)_p$$

Výsledek řešení rovnice vedení tepla:  $T(\vec{r}, \tau) = f(\vec{r}, \tau) = ?$

### Rovnice vedení tepla ve válcové geometrii

Dále se budeme zabývat válcovou geometrií, protože ta je nejčastějším případem.

$$\frac{\partial T}{\partial \tau} = 0 \quad \text{pro stacionární stav,}$$

#### Konstantní tepelná vodivost

předpokládejme  $\lambda = konst.$

$$\frac{d^2 T}{dr^2} + \frac{1}{r} \cdot \frac{dT}{dr} + \frac{q'''}{\lambda} = 0$$

Ize též přepsat do tvaru:

$$\frac{1}{r} \cdot \frac{d}{dr} \left( r \cdot \frac{dT}{dr} \right) = -\frac{q'''}{\lambda}$$

není – li  $\lambda = konst.$  (to platí i pro paliva  $UO_2$ ), pak

$$\left[ \frac{1}{r} \cdot \frac{d}{dr} \left( \lambda \cdot r \cdot \frac{dT}{dr} \right) = -q''' \right]$$

Po úpravě...

$$T(r) = T_{Fo} - \frac{q'''}{4 \cdot \lambda} \cdot (r_{Fo}^2 - r^2)$$

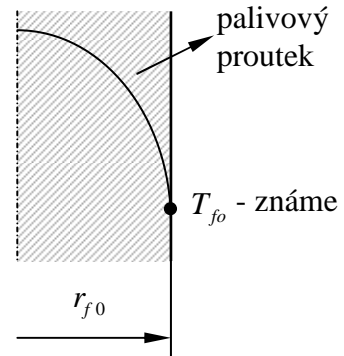
$$T(r) - T_{Fo} = \frac{q'''}{4 \cdot \pi \cdot \lambda} \cdot \left(1 - \frac{r^2}{r_{Fo}^2}\right)$$

platí zde:

$$q''' \cdot \pi \cdot r_{Fo}^2 = q' \Rightarrow q''' = \frac{q'}{\pi \cdot r_{Fo}^2}$$

kde  $q'$  je lineární výkon palivového proutku.

pro  $r = 0$



### Proměnná tepelná vodivost

Při  $\lambda \neq konst.$  je pro plný válcový element s objemovým vývinem tepla  $q'''$ . V jednorozměrném případě dostáváme rovnici:

$$\frac{1}{2} \cdot q''' \cdot r \cdot dr = -\lambda(T) \cdot dT$$

při zanedbání vlivu radiální závislosti objemového vývinu tepla a po zavedení integrální tepelné vodivosti:

$$\vartheta(T) = \int_0^T \lambda(T') dT'$$

$$\vartheta(T) - \vartheta(T') = \frac{q'''}{4 \cdot \pi} \cdot \left(1 - \frac{r^2}{r_{Fo}^2}\right)$$

Maximální teplota v ose palivového proutku ( $r=0$ ):

$$(\vartheta_0 - \vartheta_{Fo}) = \int_{T_{Fo}}^{T_0} \lambda(T') dT' = \frac{q'''}{4 \cdot \pi}$$

je tedy nezávislá na poloměru  $r$ , ale  $q''' \downarrow$  pro  $r \uparrow$ .