










# Cvičení 5 - Aplikace

## Elektroenergetika 3

Petr Jílek

2024

### Obsah

1	 Topná sezóna  	2
1.1	Řešení . . . . .	2
2	 Cihlová pec  	3
3	 Průtokový ohřívač   	5
3.1	Řešení . . . . .	5

#### Úprava značení

- Elektrické napětí:  $U_e \rightarrow U$  (V – volt)
- Elektrická proudová hustota:  $J_e \rightarrow J$  ( $\text{A} \cdot \text{m}^{-2}$  – ampér na metr čtvereční)
- Intenzita elektrického pole:  $E_e \rightarrow E$  ( $\text{V} \cdot \text{m}^{-1}$  – volt na metr)

# 1 ❄️ Topná sezóna 🌶️🌶️🌶️

Průměrná venkovní teplota v topné sezóně je  $\bar{T}_{out} = 5$  °C. Vnitřní teplota je  $T_{in} = 20$  °C. Doba topné sezóny je 200 dní. Celková plocha je  $S = 300$  m<sup>2</sup>. Součinitel prostupu tepla je  $U_{\vartheta} = 0,5$  W · m<sup>-2</sup> · K<sup>-1</sup>. Jaký množství tepla projde stěnami za celou topnou sezónu?

## 1.1 Řešení

Celkové množství tepla, které projde stěnami za celou topnou sezónu  $Q$  vypočteme jako:

$$Q = \int_{t_1}^{t_2} \dot{Q} \cdot dt,$$

kde:

$\dot{Q}$  je tepelný tok (W),

$t_1$  je začátek topné sezóny (h),

$t_2$  je konec topné sezóny (h).

Integrál můžeme rozepsat jako:

$$\begin{aligned} Q &= \int_{t_1}^{t_2} U_{\vartheta} \cdot S \cdot (T_{in} - T_{out}(t)) \cdot dt = U_{\vartheta} \cdot S \cdot \int_{t_1}^{t_2} (T_{in} - T_{out}(t)) \cdot dt = \\ &= U_{\vartheta} \cdot S \cdot T_{in} \cdot \int_{t_1}^{t_2} dt - U_{\vartheta} \cdot S \cdot \int_{t_1}^{t_2} T_{out}(t) \cdot dt = \\ &= U_{\vartheta} \cdot S \cdot T_{in} \cdot (t_2 - t_1) - U_{\vartheta} \cdot S \cdot \int_{t_1}^{t_2} T_{out}(t) \cdot dt. \end{aligned}$$

Nyní uděláme odbočku, kde vyjádříme průměrnou venkovní teplotu  $\bar{T}_{out}$  jako:

$$\bar{T}_{out} = \frac{1}{t_2 - t_1} \cdot \int_{t_1}^{t_2} T_{out}(t) \cdot dt.$$

Vyjádříme daný integrál:

$$\int_{t_1}^{t_2} T_{out}(t) \cdot dt = \bar{T}_{out} \cdot (t_2 - t_1).$$

Dosadíme zpět do původní rovnice:

$$\begin{aligned} Q &= U_{\vartheta} \cdot S \cdot T_{in} \cdot (t_2 - t_1) - U_{\vartheta} \cdot S \cdot \bar{T}_{out} \cdot (t_2 - t_1) = \\ &= U_{\vartheta} \cdot S \cdot (T_{in} - \bar{T}_{out}) \cdot (t_2 - t_1). \end{aligned}$$

Nyní můžeme dosadit a vypočítat:

$$\begin{aligned} Q &= 0,5 \cdot 300 \cdot (20 - 5) \cdot (200 \cdot 24 \cdot 3\,600 - 0) = \\ &= 0,5 \cdot 300 \cdot 15 \cdot 200 \cdot 24 \cdot 3\,600 = 38,9 \text{ GJ}. \end{aligned}$$

## 2 Cihlová pec

U cihlové pece je vysoký rozdíl teplot, tudíž tepelnou vodivost je třeba uvažovat jako proměnnou. Tepelnou vodivost  $\lambda$  můžeme zapsat jako:

$$\lambda(x) = \lambda_0 + \lambda_1 \cdot T,$$

Pro zeď o tloušťce  $d$  budeme uvažovat následující zjednodušující předpoklady:

- $\frac{\partial T}{\partial t} = 0$ ,
- $\vec{v} = 0$ ,
- $\dot{Q}_V = 0$ ,
- $\lambda(x) = \lambda_0 + \lambda_1 \cdot T$ ,
- $T = T(x)$  - teplota závislá pouze na ose  $x$ .

Poté Fourierova-Kirchhoffova rovnice bude mít tvar:

$$0 = \frac{d}{dx} \left( \lambda(T) \cdot \frac{dT}{dx} \right).$$

Fourierův zákon pro tepelný tok bude mít tvar:

$$\dot{q} = -\lambda(T) \cdot \frac{dT}{dx}.$$

Vynásobme rovnici mínus jedna:

$$-\dot{q} = \lambda(T) \cdot \frac{dT}{dx}.$$

Pokud dosadíme do Fourierova-Kirchhoffovy rovnice, dostaneme:

$$0 = \frac{d}{dx} (-\dot{q}).$$

Z toho vidíme, že měrný tepelný tok  $\dot{q}$  je konstantní a nezávisí na poloze  $x$ . Můžeme tedy rozepsat Fourierův zákon jako:

$$-\dot{q} = (\lambda_0 + \lambda_1 \cdot T) \cdot \frac{dT}{dx}.$$

Můžeme řešit tuto diferenciální rovnici separací proměnných:

$$-\dot{q} \cdot dx = (\lambda_0 + \lambda_1 \cdot T) \cdot dT.$$

Nyní meze budou jak pro  $x$ , tak pro  $T$ :

- $x = 0 \Rightarrow T = T_1$ ,

- $x = d \Rightarrow T = T_2$ .

Rovnici můžeme integrovat:

$$\begin{aligned}
-\int_0^d \dot{q} \cdot dx &= \int_{T_1}^{T_2} (\lambda_0 + \lambda_1 \cdot T) \cdot dT \\
-\dot{q} \cdot [x]_0^d &= \lambda_0 \cdot [T]_{T_1}^{T_2} + \frac{\lambda_1}{2} \cdot [T^2]_{T_1}^{T_2} \\
-\dot{q} \cdot d &= \lambda_0 \cdot (T_2 - T_1) + \frac{\lambda_1}{2} \cdot (T_2^2 - T_1^2) \\
-\dot{q} \cdot d &= \lambda_0 \cdot (T_2 - T_1) + \frac{\lambda_1}{2} \cdot (T_2 - T_1) \cdot (T_2 + T_1) \\
-\dot{q} \cdot d &= (T_2 - T_1) \cdot \left( \lambda_0 + \frac{\lambda_1}{2} \cdot (T_2 + T_1) \right).
\end{aligned}$$

Nyní odvodíme střední hodnotu tepelné vodivosti  $\bar{\lambda}$ :

$$\begin{aligned}
\bar{\lambda} &= \frac{1}{T_2 - T_1} \cdot \int_{T_1}^{T_2} \lambda(T) \cdot dT = \frac{1}{T_2 - T_1} \cdot \int_{T_1}^{T_2} (\lambda_0 + \lambda_1 \cdot T) \cdot dT \\
&= \frac{1}{T_2 - T_1} \cdot \left[ \lambda_0 \cdot T + \frac{\lambda_1}{2} \cdot T^2 \right]_{T_1}^{T_2} = \frac{1}{T_2 - T_1} \cdot \left( \lambda_0 \cdot (T_2 - T_1) + \frac{\lambda_1}{2} \cdot (T_2^2 - T_1^2) \right) = \\
&= \lambda_0 + \frac{\lambda_1}{2} \cdot (T_2 + T_1).
\end{aligned}$$

Nyní můžeme videt, že člen v závorce u vyřešené diferenciální rovnice je roven střední hodnotě tepelné vodivosti  $\bar{\lambda}$ :

$$-\dot{q} \cdot d = (T_2 - T_1) \cdot \bar{\lambda}.$$

Nyní můžeme odvodit vztah pro měrný tepelný tok  $\dot{q}$ :

$$\dot{q} = \frac{T_1 - T_2}{d} \cdot \bar{\lambda}.$$

### 3 Průtokový ohříváč

Máme průtokový ohříváč tvořený dvěma obdelníkovými elektrodovými deskami o délce  $l$  (m) a šířce  $b$  (m). Vzdálenost mezi deskami je  $d$  (m). Mezi deskami je voda produkující o rychlosti  $v$  pouze ve směru  $x$ . Voda má měrnou tepelnou kapacitu  $c$  ( $\text{J} \cdot \text{kg}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$ ) a hustotu  $\rho$  ( $\text{kg} \cdot \text{m}^{-3}$ ). Elektrické napětí mezi deskami je  $U$  (V). Odvoďte změnu teploty vody  $T_2$  (K) na výstupu průtokového ohříváče, pokud na vstupu je voda o teplotě  $T_1$  (K).

Budou platit následující předpoklady:

- $\frac{\partial T}{\partial t} = 0$ ,
- $\nabla \cdot (\lambda \cdot \vec{\nabla} T) = 0$ .

#### 3.1 Řešení

Fourier-Kirchhoffova rovnice:

$$\rho \cdot c \cdot \vec{v} \cdot \vec{\nabla} T = \dot{Q}_V, \quad (\text{W} \cdot \text{m}^{-3}) \quad (1)$$

kde:

$\rho$  – hustota ( $\text{kg} \cdot \text{m}^{-3}$ ),

$c$  – měrná tepelná kapacita ( $\text{J} \cdot \text{kg}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$ ),

$\vec{v}$  – rychlost ( $\text{m} \cdot \text{s}^{-1}$ ),

$\vec{\nabla} T$  – gradient teploty ( $\text{K} \cdot \text{m}^{-1}$ ),

$\dot{Q}_V$  – objemový zdroj tepla ( $\text{W} \cdot \text{m}^{-3}$ ).

Vektor rychlosti  $\vec{v}$  je:

$$\vec{v} = \begin{pmatrix} v \\ 0 \\ 0 \end{pmatrix}.$$

Vektor rychlosti  $\vec{v}$  má pouze složku  $v$ , protože voda teče pouze ve směru osy  $x$ . Můžeme tedy rovnici zjednodušit na:

$$\rho \cdot c \cdot v \cdot \frac{dT}{dx} = \dot{Q}_V.$$

Dále je třeba vyjádřit rychlost  $v$  a objemový zdroj tepla  $\dot{Q}_V$ . Rychlost  $v$  je:

$$v = \frac{\dot{V}}{S} = \frac{\dot{V}}{d \cdot b},$$

kde:

$\dot{V}$  – objemový průtok ( $\text{m}^3 \cdot \text{s}^{-1}$ ).

Objemový zdroj tepla  $\dot{Q}_V$  můžeme vyjádřit pomocí intenzity elektrického pole  $E$  a proudové hustoty  $J$ :

$$\dot{Q}_V = E \cdot J,$$

kde:

$E$  – intenzita elektrického pole ( $\text{V} \cdot \text{m}^{-1}$ ),

$J$  – proudová hustota ( $\text{A} \cdot \text{m}^{-2}$ ).

Proudovou hustotu  $J$  můžeme vyjádřit pomocí Ohmova zákona v diferenciálním tvaru:

$$J = \sigma_e \cdot E,$$

kde:

$\sigma_e$  – měrná elektrická vodivost ( $\Omega \cdot \text{m}^{-1}$ ).

Dostaneme tedy:

$$\dot{Q}_V = E \cdot \sigma_e \cdot E = \sigma_e \cdot E^2.$$

Intenzitu elektrického pole  $E$  můžeme vyjádřit pomocí napětí  $U$  a vzdálenosti mezi deskami  $d$ :

$$E = \frac{U}{d}.$$

Dostaneme tedy:

$$\dot{Q}_V = \sigma_e \cdot \left(\frac{U}{d}\right)^2.$$

Zde je třeba uvažovat měrnou elektrickou vodivost  $\sigma_e$  jako proměnnou závislou na teplotě. U kovů se vzrůstající teplotou se měrná elektrická vodivost snižuje, jelikož volné nosiče náboje mají problém se v rozpohybované krystalové mřížce kvůli teplotě pohybovat. Naopak u iontových roztoků jako třeba u vody se měrná elektrická vodivost zvyšuje s teplotou. Nahradíme tedy  $\sigma_e$  lineární funkcí teploty  $\sigma_e(T)$ :

$$\sigma_e = \sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T.$$

Nyní můžeme dosadit vše do rovnice:

$$\rho \cdot c \cdot \frac{\dot{V}}{d \cdot b} \cdot \frac{dT}{dx} = (\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T) \cdot \left(\frac{U}{d}\right)^2.$$

Dostáváme diferenciální rovnici, kterou můžeme řešit separací proměnných:

$$\frac{dT}{\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T} = \frac{U^2 \cdot b}{d \cdot \rho \cdot c \cdot \dot{V}} \cdot dx.$$

Pravou stranu můžeme pro lepší čitelnost nahradit:

$$\xi = \frac{U^2 \cdot b}{d \cdot \rho \cdot c \cdot \dot{V}}.$$

Dostáváme:

$$\frac{dT}{\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T} = \xi \cdot dx.$$

Integrujeme obě strany:

$$\int_{T_1}^{T_2} \frac{dT}{\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T} = \int_0^l \xi \cdot dx,$$

kde:

$T_1$  – počáteční teplota (K),

$T_2$  – konečná teplota (K),

$l$  – délka průtokového ohřívače (m).

Dostáváme:

$$\left[ \frac{1}{\sigma_{e,1}} \cdot \ln(\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T) \right]_{T_1}^{T_2} = [\xi \cdot x]_0^l$$

$$\frac{1}{\sigma_{e,1}} \cdot \ln(\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T_2) - \frac{1}{\sigma_{e,1}} \cdot \ln(\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T_1) = \xi \cdot l$$

$$\ln\left(\frac{\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T_2}{\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T_1}\right) = \sigma_{e,1} \cdot \xi \cdot l$$

$$\frac{\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T_2}{\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T_1} = e^{\sigma_{e,1} \cdot \xi \cdot l}$$

$$\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T_2 = (\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T_1) \cdot e^{\sigma_{e,1} \cdot \xi \cdot l}$$

$$\begin{aligned} T_2 &= \frac{(\sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T_1) \cdot e^{\sigma_{e,1} \cdot \xi \cdot l} - \sigma_{e,0}}{\sigma_{e,1}} = \frac{\sigma_{e,0} \cdot e^{\sigma_{e,1} \cdot \xi \cdot l} - \sigma_{e,0} + \sigma_{e,1} \cdot T_1 \cdot e^{\sigma_{e,1} \cdot \xi \cdot l}}{\sigma_{e,1}} = \\ &= \frac{\sigma_{e,0} \cdot e^{\sigma_{e,1} \cdot \xi \cdot l} - \sigma_{e,0}}{\sigma_{e,1}} + T_1 \cdot e^{\sigma_{e,1} \cdot \xi \cdot l}. \end{aligned}$$

Pokud za  $\xi$  dosadíme původní výraz, dostaneme:

$$T_2 = \frac{\sigma_{e,0} \cdot e^{\sigma_{e,1} \cdot \frac{U^2 \cdot b}{d \cdot \rho \cdot c \cdot V} \cdot l} - \sigma_{e,0}}{\sigma_{e,1}} + T_1 \cdot e^{\sigma_{e,1} \cdot \frac{U^2 \cdot b}{d \cdot \rho \cdot c \cdot V} \cdot l}.$$