

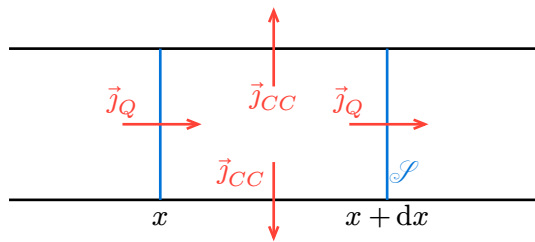
## Physique : DM6

# I Refroidir les centres de données, quelques solutions techniques contemporaines

N° 1.

La loi de Fourier :  $\vec{j} = -\lambda \vec{\nabla} T(x)$ 

N° 2.

Par le premier principe  $dU = \delta Q$ , Et comme :

$$dU = 0 \text{ car } T \text{ ne dépend pas du temps}$$

et

$$\begin{aligned} \delta Q &= j_Q(x, t) \mathcal{S} dt - j_Q(x + dx, t) \mathcal{S} dt - j_{CC}(x, t) \times 2\pi a^2 dx dt \\ &= j_Q(x, t) \mathcal{S} dt - j_Q(x + dx, t) \mathcal{S} dt - h \mathcal{S} (T(x) - T_a) dx dt \end{aligned}$$

D'où :

$$j_Q(x, t) \pi a^2 dt - j_Q(x + dx, t) \pi a^2 dt - 2\pi a h (T(x) - T_a) dx dt = 0$$

$$\text{Donc } -a \frac{\partial j_Q}{\partial x} = 2hT(x) - hT_a$$

$$\text{Or } j_Q = -\lambda \frac{dT}{dx}$$

$$\text{Donc } \frac{d^2 T}{dx^2} - 2 \frac{h}{\lambda a} T(x) = -\frac{2}{\lambda a} T_a$$

$$\frac{d^2 T}{dx^2} - \frac{1}{\delta^2} T(x) = -\frac{1}{\delta^2} T_a$$

$$\text{Avec } \delta = \sqrt{\frac{\lambda a}{2h}}$$

N° 3.

Par l'équation précédente on a que  $[\delta] = L$ , or :

$$[\delta] = \left[ \frac{\lambda a}{h} \right]^{\frac{1}{2}} = (W T L^{-1} L W^{-1} T^{-1} L^2)^{\frac{1}{2}} = L$$

AN :

$$\delta \approx \sqrt{\frac{148 \times 1.10^{-3}}{2 \times 30}} \approx 1,6 \text{ cm}$$

N° 4.

comme  $T$  est continue et que  $\delta \approx 1,6 \text{ cm}$  :  $T(0) = T_d$  et  $T(b) = T_a$

N° 5.

On a  $T_h(x) = Ae^{\frac{x}{\delta}} + Be^{-\frac{x}{\delta}}$  et  $T_p(x) = T_a$

D'où  $T(x) = Ae^{\frac{x}{\delta}} + Be^{-\frac{x}{\delta}} + T_a$

Or par la question précédente :

$$\begin{cases} A + B + T_a = T(0) = T_d \\ Ae^{\frac{b}{\delta}} + \underbrace{Be^{-\frac{b}{\delta}}}_{=0 \text{ car } b \gg \delta} = 0 \end{cases} \Leftrightarrow \begin{cases} B = T_d - T_a \\ A = 0 \end{cases}$$

Donc  $T(x) = (T_d - T_a)e^{-\frac{x}{\delta}} + T_a$

ce qui correspond au graphe précédent

N° 6.

À partir d'un certain  $b$ , il existe un  $c \in [0; b]$  tel que toute la partie supérieure à  $c$  soit à la température  $T_a$ , et donc ne participe en rien à la diffusion de la chaleur, d'où l'existence d'un  $R_{th}$  limite

N° 7.

On a que, pour  $\mathcal{C}$  la surface du cylindre :

$$\begin{aligned} \Phi &= \iint_{\mathcal{C}} \vec{j}_{CC} \cdot \overrightarrow{dS} \\ &= h \int_0^b (T(x) - T_a) \times 2\pi a \, dx \\ &= 2\pi ah \int_0^b \delta^2 \frac{d^2 T}{dx^2} \, dx \text{ par l'équation de la q.2} \\ &= 2\pi ah \delta^2 T'(x)?? \end{aligned}$$

**A.F.L.**

N° 8.

**A.F.L.**

N° 9.

énergie consommée :  $\frac{100}{3} \text{ kW} \cdot h$

cout :  $0,17 \times \frac{100}{3} \approx 5,67 \text{ €} \cdot h^{-1} \Rightarrow 24 \times 5,67 \approx 136 \text{ €/Jour}$

N° 10.

Comme l'air est un gaz parfait, alors :  $PV = RnT$ , de plus  $n = \frac{m}{M}$

D'où  $V = \frac{RmT}{PM}$

Ainsi :

$$\rho = \frac{m}{V} = \cancel{m} \cdot \frac{PM}{R\cancel{m}T} = \frac{PM}{RT}$$

Donc

$$D_m = \rho D_v$$

AN:

$$\rho \approx \frac{1.10^5 \times 2(0,3 \times 16 + 0,7 \times 14)}{8,3 \times (35 + 273,15)} \approx 1,2 \text{ kg} \cdot \text{m}^{-1}$$

Et

$$D_m \approx 1,2 \times 830 \approx 996 \text{ kg} \cdot \text{h}^{-1} \approx 0,277 \text{ kg} \cdot \text{s}^{-1}$$

**N=° 11.**