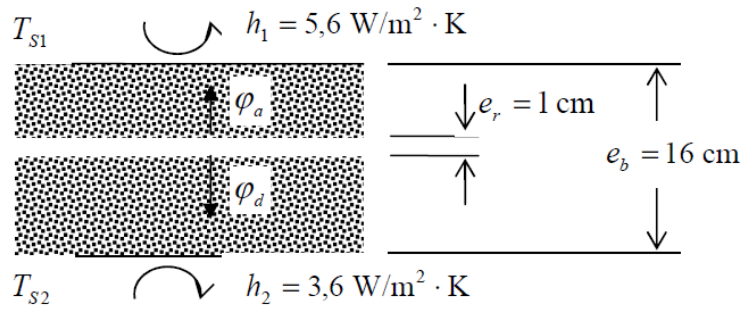


Ex 06 Etude en régime permanent d'un chauffage électrique par plancher

Un système de chauffage électrique par plancher est constitué de câbles électriques chauffants (que l'on pourra assimiler à une plaque de 1 cm d'épaisseur) noyés dans une dalle de béton (épaisseur totale : 16 cm) de conductivité thermique $\lambda = 1,2 \text{ W/m} \cdot \text{K}$.

$$T_{a1} = T_A = 18 \text{ }^\circ\text{C}$$



$$T_{a2} = T_A = 18 \text{ }^\circ\text{C}$$

Le flux de chaleur par unité de surface créée par le câble électrique, φ , est de 100 W/m^2 ; ce flux se partage en un flux ascendant, φ_a (chauffage par le plancher), et un flux descendant, φ_d (chauffage par le plafond). Les coefficients d'échange superficiel par convection des surfaces horizontales sont respectivement :

$$h_1 = 5,6 \text{ W/m}^2 \cdot \text{K}, \text{ pour la surface supérieure}$$

$$h_2 = 3,6 \text{ W/m}^2 \cdot \text{K}, \text{ pour la surface inférieure.}$$

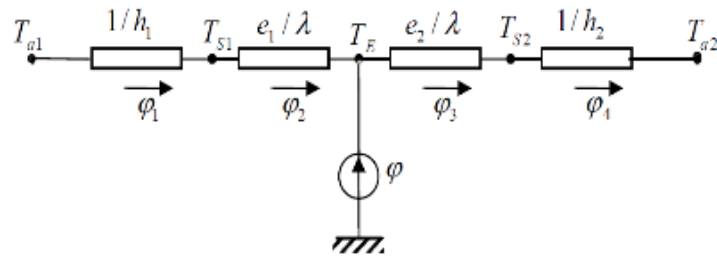
La température T_A de l'air de chaque côté du plancher est de $18 \text{ }^\circ\text{C}$; la température de l'élément chauffant est supposée uniforme et égale à T_E .

1. En négligeant les échanges de chaleur par rayonnement et dans le cas où le plan chauffant est situé au centre du plancher, déterminer :
 - la température de l'élément chauffant, T_E ;
 - les températures superficielles, T_{S1} et T_{S2} .
2. Considérant que la température de surface du plancher, T_{S1} , est trop importante (inconfort thermique), on se propose de déplacer le plan chauffant à une distance x de la surface du plancher pour que la température de surface ne dépasse pas $24 \text{ }^\circ\text{C}$, $T_{S1} \leq 24 \text{ }^\circ\text{C}$. Quelle est cette distance x ?
3. La solution obtenue étant aberrante, le local est isolé pour que la puissance dissipée soit inférieure à 100 W/m^2 . Quelle doit être cette puissance pour que la température de surface soit de $24 \text{ }^\circ\text{C}$, le plan chauffant étant situé au centre du plancher.

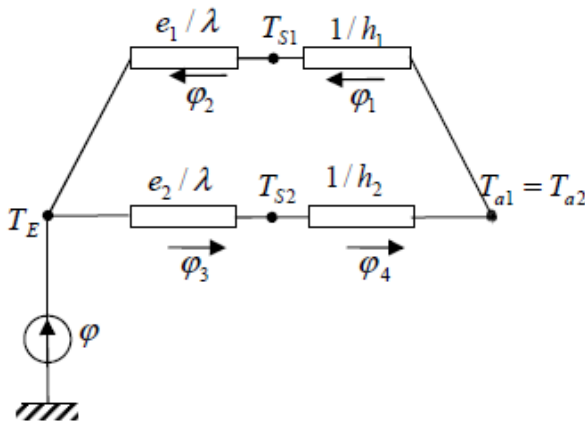
Solution analytique

Système de 3 équations avec 3 inconnues, $\varphi, \varphi_1, \varphi_2$:

$$\begin{cases} \varphi_2 = \frac{T_{a1} - T_E}{\frac{1}{h_1} + \frac{e_1}{\lambda}} \\ \varphi_3 = \frac{T_E - T_{a2}}{\frac{e_2}{\lambda} + \frac{1}{h_2}} \\ \varphi = -\varphi_2 + \varphi_3 \end{cases}$$



où, on remarque que, parce que $T_{a1} = T_{a2} = T_a$, la forme équivalente du circuit consiste en deux résistances en parallèle, chacune formée par deux résistances en série.



$$\varphi = (T_E - T_a) \left(\frac{1}{R_{eq1}} + \frac{1}{R_{eq2}} \right) ;$$

$$R_{eq1} = \frac{1}{h_1} + \frac{e_1}{\lambda_1} ; R_{eq2} = \frac{1}{h_2} + \frac{e_2}{\lambda_2}$$

$$T_E = T_a + \varphi \frac{1}{1/R_{eq1} + 1/R_{eq2}} = 32.11 \text{ } ^\circ\text{C}$$

$$\varphi_1 = \varphi_2 = \frac{T_a - T_E}{R_{eq1}} = -58.53 \text{ W/m}^2 ; \varphi_3 = \varphi_4 = \frac{T_E - T_a}{R_{eq2}} = 41.46 \text{ W/m}^2$$

Noter le signe de φ_1 .

$$\varphi_2 = \frac{T_{S1} - T_E}{e_1 / \lambda} ; \boxed{T_{S1} = T_E + \varphi_2 \frac{e_1}{\lambda} = 28.45 \text{ } ^\circ\text{C}}$$

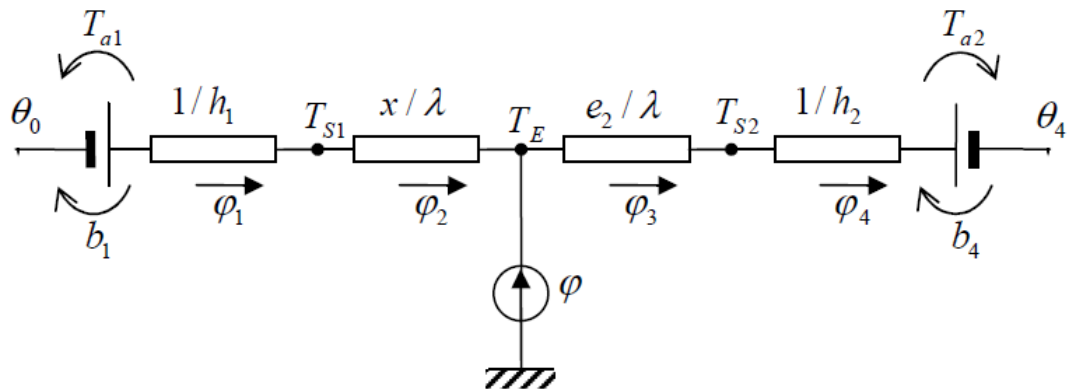
$$\varphi_3 = \frac{T_E - T_{S2}}{e_2 / \lambda} ; \boxed{T_{S2} = T_E - \varphi_3 \frac{e_2}{\lambda} = 29.52 \text{ } ^\circ\text{C}}$$

2. Problème inverse de dimensionnement : épaisseur pour la que température de surface soit $T_{S1} = 24\text{ °C}$

Solution analytique

On considère que l'épaisseur de la couche inférieure, e_2 , reste constante

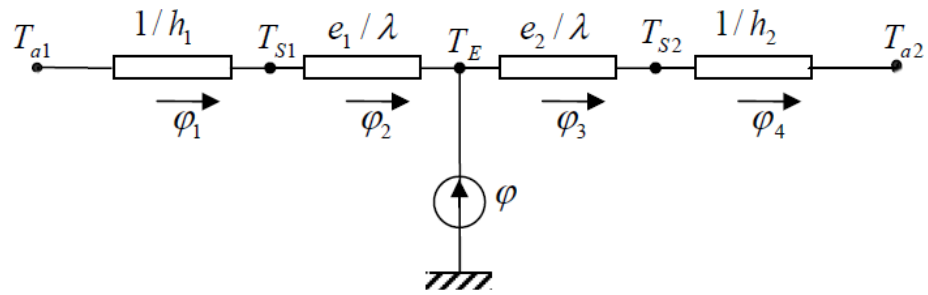
$$T_{S1} = 24\text{ °C} \Rightarrow \varphi_1 = \frac{T_{a1} - T_{S1}}{1/h_1} = -33.6\text{ W/m}^2 ; \varphi_2 = \varphi_1$$



$$\varphi + \varphi_2 = \frac{T_E - T_{a2}}{\frac{e_2}{\lambda} + \frac{1}{h_2}} \Rightarrow T_E = T_{a2} + (\varphi + \varphi_2) \left(\frac{e_2}{\lambda} + \frac{1}{h_2} \right) = 40.59\text{ °C}$$

$$\varphi_2 = \frac{\lambda}{x} (T_{S1} - T_E); \Rightarrow \boxed{x = \frac{T_{S1} - T_E}{\varphi_2 / \lambda} = 0.5927\text{ m}} \text{ solution aberrante.}$$

3. Problème inverse de contrôle : calcul flux introduits



$T_{S1} = 24 \text{ }^\circ\text{C}$, $T_{a1} = 18 \text{ }^\circ\text{C}$, $h_1 = 5.6 \text{ W/m}^2 \text{ K}$, il en résulte la densité de flux ascendant :

$$\varphi_1 = \frac{T_{a1} - T_{S1}}{1/h_1} = -33.6 \text{ W/m}^2$$

$$\varphi_1 = \varphi_2 = \frac{T_{S1} - T_E}{e_1/\lambda} \Rightarrow T_E = T_{S1} - \varphi_2 \frac{e_1}{\lambda} = 26.10 \text{ }^\circ\text{C} \text{ température de l'élément chauffant}$$

La densité de flux descendant :

$$\varphi_3 = \frac{T_E - T_{a2}}{e_2/\lambda + 1/h_2} = 23.80 \text{ W/m}^2$$

La densité de flux totale donnée par l'élément chauffant :

$$\varphi = -\varphi_2 + \varphi_3 = 57.40 \text{ W/m}^2$$

