DNS

S	ui	iet

Chauffage d'un local	
I.Chauffage du local par un radiateur en négligeant les fuites thermiques.	1
II. Refroidissement du local sous l'effet de fuites thermiques.	
III. Chauffage du local par un radiateur en tenant compte des fuites thermiques	
IV. Chauffage du local par une pompe à chaleur en négligeant les fuites thermiques	
V. Chauffage par une pompe à chaleur en tenant compte des fuites thermiques.	

Chauffage d'un local

On considère un local dont la capacité thermique à pression constante est $\,C\,$. A l'instant $\,t\,$, la température du local supposée uniforme est notée $\,T(t)\,$.

Toutes les évolutions ont lieu à pression constante.

I. Chauffage du local par un radiateur en négligeant les fuites thermiques

Un radiateur qui fournit une puissance thermique $\,P\,$ constante chauffe ce local, initialement à la température $\,T_{\,0}\,$.

- 1. Quelle est l'unité de C?
- 2. Quelle est l'unité de P?
- 3. Exprimer en fonction de P la quantité de chaleur reçue δQ par le local en provenance du radiateur pendant la durée élémentaire dt.
- 4. Exprimer la variation d'enthalpie du local pendant dt.
- 5. Écrire et justifier l'équation différentielle donnant T(t).
- 6. Résoudre et tracer la courbe T(t).

II. Refroidissement du local sous l'effet de fuites thermiques

La température extérieure est constante et vaut T_A . On admet que la déperdition de « chaleur » est proportionnelle à la différence de température entre l'intérieur et l'extérieur. La puissance des fuites thermiques s'écrit alors (Loi de Newton) : $P_{\textit{fuites}} = G(T - T_A)$. Le local est initialement à la température T_0 et le radiateur est coupé.

- 7. Exprimer la quantité de chaleur « reçue » δQ par le local pendant la durée élémentaire dt. Vérifier le signe, en envisageant le cas $T > T_A$ et le cas $T < T_A$.
- 8. Écrire l'équation différentielle donnant T(t). Introduire une constante de temps τ et une température limite.
- 9. Résoudre et tracer la courbe T(t) .

III. Chauffage du local par un radiateur en tenant compte des fuites thermiques

Le local est initialement à la température T_0 . Le radiateur fournit une puissance thermique P. La température extérieure vaut T_A . La puissance des fuites thermiques est donnée par la loi de Newton.

- 10. Faire le bilan et en déduire l'équation différentielle donnant T(t). On introduira une constante de temps τ et une température limite T_{∞} .
- 11. Résoudre et tracer la courbe T(t).

IV. Chauffage du local par une pompe à chaleur en négligeant les fuites thermiques

On suppose que l'on dispose d'une pompe à chaleur idéalement réversible pour chauffer le local. Cette pompe à chaleur fonctionne en utilisant comme sources l'extérieur à température $T_A < T(t)$ et le local à la température T(t). Le compresseur de la pompe à chaleur fournit une puissance mécanique constante . On néglige pour cette partie les fuites thermiques.

- 12. Déterminer en fonction de $P_{m\acute{e}ca}$ la quantité de chaleur reçue δQ , par le local, en provenance de l pompe à chaleur, pendant la durée élémentaire dt.
- 13.Écrire l'équation différentielle donnant T(t).
- 14. Résoudre (on déterminera : t en fonction de T).
- 15. Comparer au chauffage par un radiateur.

V. Chauffage par une pompe à chaleur en tenant compte des fuites thermiques

On reprend la question précédente en tenant compte des fuites thermiques.

- 16. Écrire l'équation différentielle donnant T(t).
- 17. Peut-on définir une température limite. Préciser.

Réponses

<u>1</u>)	C en J. K-1
3)	P en W
ક્ર	SQ = Pat source
<u>-</u> 50	$dH = C_P dT + \frac{\delta H(T_P)}{\delta P} dP$ $(T_P) \downarrow \rho $

Ici, on se place à pression constante

$$dH = C dT \quad \text{on entire}$$

$$dH = C \frac{dT}{dt} dt$$

Bilan jendant dt jour le local évoluent à P constant 5) dHp = SQp

Pour une transformation à P constant (monstaire) entre deux états d'équilibre $\Delta H = \Delta(U + PV)$ $= \Delta U + PV_f - RV_i$ $= Q + W + P_{ext} \Delta V$ $\int_{-P_{ext}}^{F} dV$ $-P_{ext} \Delta V$

 $\Delta H = Q$ Ici la tranformation est lente, on peut la supposer monobare. dH = SQ

sri T < TA

$$dH = 8Q_{regu} + 8Q_{source}$$

$$CdTdL = -G(T-T_A)dL + 0$$

on a done & est un tempo-1 (cf chaque terme est homogène à température tempo-1)

remarque:

Verification "pour le plaisur"

$$\begin{bmatrix}
C \\
G
\end{bmatrix} = \frac{[energie] \times \theta^{-1}}{[pursance] \times \theta^{-1}}$$
= temps.

- 5'il existe une temperature limite, T tand vers une constante et dT tend voro zero.

Si on fait AT =0, on obtient

$$T = T_A$$

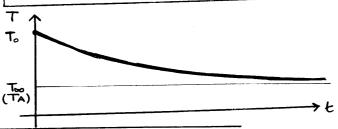
$$T_{\infty} = T_A$$

Je récoris l'équation رد

$$\frac{dT}{dt} + \frac{1}{6} (T - T_{\infty}) = 0$$

$$(T - T_{\infty}) = A e^{-t/7}$$

$$C.I. \quad (T_{o} - T_{\infty}) = A$$



$$dH = 6Q regu + 6Q source$$

$$CdT M = -G(T-TA) dM + P dM$$

$$\frac{dT}{dt} + \frac{G}{C}(T-TA) = \frac{P}{C}$$

on pose à nouveau T= C

on definit T_{∞} ($\frac{dT}{dt} = 0$, il s'agit de la solution

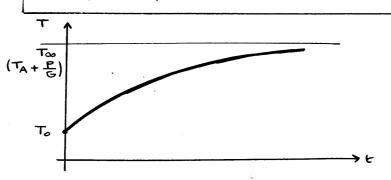
particulière de l'équation avec second membre)

$$T_{\infty} = T_A + \frac{P}{G}$$

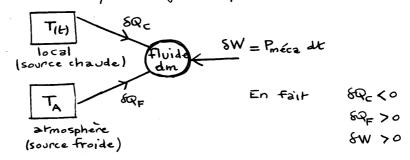
 $T_{\infty} = T_A + \frac{P}{G}$ L'équation différentielle s'écrit alors comme précédemment (9)

111

Dont la solution a déjà été détenue (cf 3)) $(T-T_{00}) = (T_{0}-T_{00}) e^{-t/t}$



Pendant dt, une masse de avance au niveau 13) du fluide caloportour de la pompe à chaleur (ouposée idéale) On fait le belan pour le fluide perdant dt



Ceci revient à considerer un cycle dementaire parcouru perdant dt par la masse don

$$\frac{\&Q_{c}}{T_{IU}} + \frac{\&Q_{F}}{T_{A}} = c$$

En eliminant 8QF

$$-6Q_{c} = 6Q_{F} + 6W$$

$$= -6Q_{c} \frac{T_{A}}{T} + 6W$$

$$-6Q_{c} (1 - \frac{T_{A}}{T_{(H)}}) = 6W$$

remorque :

L'afficiante de la ponge à chaleur est définis par
$$\frac{\text{l'eq qui nous intéresse l'}}{\text{l'eq que l'on paye l'}}$$

$$= \frac{-8Q_C}{8W}$$

$$2(t) = \frac{1}{1 - \frac{TA}{T(t)}}$$

$$2(t) = \frac{T(t)}{T(t) - TA} > 1$$

Le local recoit :

$$\frac{8Q}{\text{"source"}} = \frac{P_{\text{méca}}}{T_{(t)} - T_{\text{A}}} dt$$

Equation différentielle. Le système étudié est le local 13)

 $dH = 6Q_{regu} + 8Q_{source}$ $C \frac{dT}{dt} dt = 0 + P_{meca} \frac{T(t)}{T(t) - T_A} dt$

$$C \frac{dTit}{dt} = P_{meca} \frac{Tit}{T(t) - T_A}$$

14) On segare las variables t et T

$$dt = \frac{c}{P_{\text{meca}}} \left(dT - T_A \frac{dT}{T} \right)$$

et on fait une intégrale.

$$\int_{0}^{t} dt' = \frac{c}{P_{\text{méca}}} \left[\int_{T_{0}}^{T} dT' - T_{A} \int_{T_{0}}^{T} \frac{dT'}{T'} \right]$$

$$t = \frac{C}{P_{\text{méca}}} \left[(T - T_0) - T_A \ln \frac{T}{T_0} \right]$$

15) Dans le cas du clauffage électrique:

Dans le cas de la pompe à chaleur

Si on suppose que le rendement du compesseur ast idéal on aura Pelectrique = Pméts

> 1

(en effet, pour hauffer " on récupère P Mt (cf energie l'exterieur à la source froide)

16) Avec las fuites:

$$C \frac{dT}{dt} = -G(T-T_A) + \frac{T}{T-T_A}$$

17) On trouve l'eventuelle température limite en faisant $\frac{dT}{dt} = 0$

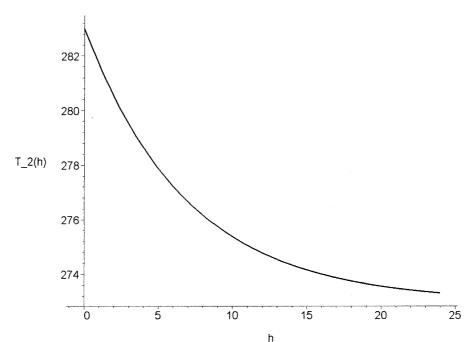
Cela donne

$$\frac{\left(T_{\infty}-T_{A}\right)^{2}}{T_{\infty}}=\frac{P_{meca}}{G}$$

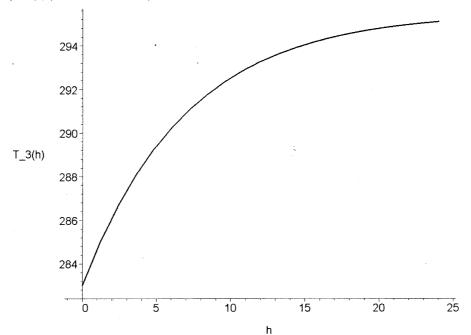
Temerque: on troube
$$T_{\infty} = T_A + \frac{P_{meas}}{2G} \left(\sqrt{1 + 4T_AG} - 1 \right)$$

```
> restart; with (DEtools):
>
> #SIMULATION AVERC MAPLE
> C:=10^7:P:=9000*3600:Pmeca:=800*3600:G:=400*3600:tau:=C/G:Ta:=27
  3:To:=283:
> #les temps sont en heures, la puissance du chauffage est 9kW et
  la puissance mécanique de la pompe à chaleur ( très idéale...)
  n'est que de 0,8kW
> T1:=DEplot(diff(T_1(h),h)=P/C,[T_1(h)],0..24,{[0,To]},arrows=non
  e, linecolor=black):T1;
            360
            340
      T_1(h)
            320
            300
                                                    20
                                                              25
                                 10
                                           15
```

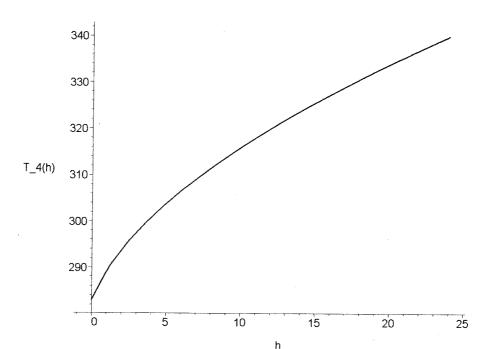
> T2:=DEplot(diff(T_2(h),h)=-1/tau*(T_2(h)-Ta),[T_2(h)],0..24,{[0, To]},arrows=none, linecolor=black):T2;



> T3:=DEplot(diff(T_3(h),h)=-1/tau*(T_3(h)-Ta)+P/C,[T_3(h)],0..24, {[0,To]},arrows=none, linecolor=black):T3;



> T4:=DEplot(diff(T_4(h),h)=Pmeca/C*T_4(h)/(T_4(h)-Ta),[T_4(h)],0. .24,{[0,To]},arrows=none, linecolor=black):T4;



h
> T5:=DEplot(diff(T_5(h),h)=-1/tau*(T_5(h)-Ta)+Pmeca/C*T_5(h)/(T_5(h)-Ta),[T_5(h)],0..24,{[0,To]},arrows=none,
linecolor=black):T5;

