

Oppgave 1. Varmeskjold

Ved stasjonære forhold er varmestrømmen j mellom skjoldene den samme overalt. Vi starter fra den kalde siden med temperatur T_L , og skriver opp ligningene for energistrømmen mellom hver plate, helt til vi kommer over til den varme siden med temperatur T_H . Med Stefan-Boltzmanns lov er netto varmestrøm pr flateenhet i

$$\begin{aligned} 1. \text{intervall: } j &= \sigma(T_1^4 - T_L^4) \\ 2. \text{intervall: } j &= \sigma(T_2^4 - T_1^4) \\ &\dots \\ (N-1). \text{intervall: } j &= \sigma(T_{N-1}^4 - T_{N-2}^4) \\ N. \text{intervall: } j &= \sigma(T_N^4 - T_{N-1}^4) \\ N+1. \text{intervall: } j &= \sigma(T_H^4 - T_N^4) \end{aligned}$$

De mellomliggende N ukjente temperaturene T_1, \dots, T_N kan nå elimineres ved å legge sammen disse N ligningene:

$$(N+1) j = \sigma(T_H^4 - T_L^4) = j_0 \quad \Rightarrow \quad \frac{j}{j_0} = \frac{1}{N+1},$$

der j_0 er varmestrømmen uten skjold, dvs $N = 0$. Kommentar: Temperaturen på skjoldene kan nå bestemmes ved å addere de k første intervallene. Dette gir $kj = \sigma(T_k^4 - T_L^4)$, eller $T_k^4 = T_L^4 + kj/\sigma$, som innsatt for j gir

$$T_k = \left[\frac{(N+1-k)T_0^4 + kT_H^4}{N+1} \right]^{1/4}.$$

Oppgave 3. Kokte poteter

For diffusjon av partikler fant vi at diffusjonslengden r går som kvadratroten av tida t , dvs $r \sim \sqrt{t}$. Det samme må da gjelde for varmetransport, som beskrives ved samme differensialligning. Når lengdedimensjoner endres med en faktor a , vil følgelig tidsforløp endres med en faktor a^2 for systemer med samme form. [Dvs: Differensialligningen forblir uendret dersom nye variable $t' = ta^2$ og $r' = ra$ innføres og samme grensebetingelser brukes.] Når tyngden, og dermed volumet til potetene endres med en faktor $v = 2$, vil lengder endres med en faktor $a = v^{1/3} = 2^{1/3}$. Tida endres derfor med faktoren $\tau = a^2 = 2^{2/3} = 1.59$. Så med dobbelt så tunge poteter endres koketida til 25 minutter $\cdot \tau \simeq 40$ minutter.

Oppgave 4. Fjernvarmeanlegg

a) Det er $24 \cdot 365 = 8760$ timer i et år. Midlere effekt levert av fjernvarmeanlegget er dermed $P = 600 \cdot 10^9 / 8760 \simeq 68.5$ MW.

Vannmasse gjennom anlegget pr tidsenhet:

$$\begin{aligned} dM/dt &= \frac{dQ/dt}{dQ/dM} = \frac{P}{c dT} \\ &= \frac{68.5 \cdot 10^6}{4184 \cdot 80} \\ &= 205 \text{ kg/s} \end{aligned}$$

Maksimal strømningshastighet (faktor 2 pga 2 sløyfer):

$$\begin{aligned} v &= \frac{dz}{2dt} = \frac{dV/A}{2dt} = \frac{dV/2dt}{\pi r_2^2} \\ &= \frac{0.205/2}{\pi \cdot 0.125^2} \\ &\simeq 2 \text{ m/s} \end{aligned}$$

b) Dette er det samme som regnet igjennom i avsnitt 10.4 i PCH, sluttresultatet er ligningen umiddelbart over ligning 10.18 s. 144 i PCH.

c) Varmekapasiteten pr masseenheter er

$$c = C/M = C/\rho V = C/\rho AL = 4C/\rho L \pi d_2^2.$$

Dermed:

$$j = (dQ/dt)/L = -(C dT/dt)/L = -(C/L)(dT/dz)(dz/dt),$$

som med $v = dz/dt$ og C/L fra forrige ligning gir

$$j = -\frac{1}{4} c \rho \pi d_2^2 v \frac{dT}{dz}.$$

d) Vi har nå to uttrykk for j som kan settes lik hverandre. Etter litt rydding gir dette diffiligningen

$$\frac{dT}{T - T_0} = -\beta dz,$$

med

$$\beta = \frac{8\kappa}{c \rho d_2^2 v \ln(d_1/d_2)}.$$

Integrasjon av diffiligningen på begge sider gir så det oppgitte svaret

$$T(z) = T_0 + [T(0) - T_0] e^{-\beta z}.$$

e) Vi setter $T(z) - T_0 = 90 \text{ K}$ og $T(0) - T_0 = 95 \text{ K}$, slik at

$$e^{-\beta z} = 90/95,$$

med andre ord

$$\beta = \ln(95/90)/10000 = 5.41 \cdot 10^{-6} \text{ m}^{-1}.$$

Minste strømningshastighet blir dermed

$$v = \frac{8\kappa}{c \rho d_2^2 \beta \ln(d_1/d_2)} = \frac{8 \cdot 0.035}{4184 \cdot 1000 \cdot 0.25^2 \cdot 5.41 \cdot 10^{-6} \cdot \ln(7/5)} = 0.59 \text{ m/s}.$$

Dette er (heldigvis!) mindre enn den maksimale hastigheten beregnet i punkt a).