

## Oppgave 1

a) Dette er en enkel anvendelse av TDI  $TdS = dU + pdV$ . Vi ser bort fra volumendringer av metallet under små temperatur-endringer, og finner  $dS = C/TdT = (a + bT^2)dT$ . Integrasjon gir  $S = aT + (b/3)T^3 + S_0$ , der  $S_0$  er en temperatur-avhengig konstant.

b) I denne oppgaven er det snakk om tre like materialblokker med samme totale varmekapasitet  $C$ , som i netto ikke skal ha noen varmemestrøm inn eller ut av totalsystemet, og systemet skal heller ikke utføre noe arbeid på omgivelsene. To av blokkene er varme med temperatur  $T_1$ , en blokk er kald med temperatur  $T_2$ . For total-systemet gjelder da, fra 1. lov

$$\Delta Q = \Delta U + W = \Delta U = 0.$$

Hvis vi ganske enkelt setter alle blokkene i kontakt med hverandre, får vi en irreversibel varmemestrøm internt blant blokkene, helt til temperaturen har jevnet seg ut, til  $T_{slutt} = (2T_1 + T_2)/3$ . Vi har opplagt at  $T_{slutt} < T_1$ , siden  $T_2 < T_1$ .

Vi kan alternativt la systemene være i kontakt med hverandre på en slik måte at vi får reversible varmemestømmer internt i systemet, hvor disse varmemestømmene brukes til å drive fullstendig reversible maskiner. Vi lar det ene reservoaret ved temperatur  $T_1$  være i kontakt med reservoaret med temperatur  $T_2 < T_1$  via en Carnot varmemaskin. Arbeidet som kommer ut av denne maskinen, bruker vi til å drive en annen Carnotmaskin i revers, som trekker varme ut av reservoaret med start-temperatur  $T_2$  og inn i den andre blokken som hadde start-temperatur  $T_1$ . På denne måten får vi overført varme fra det ene varme reservoaret til det andre varme reservoaret. Prosessen stopper når temperaturene i det varme systemet som avgir varme og driver Carnot varmemaskinen, og temperaturen til det kalde systemet, har utjevnet seg, til  $T_c$ .

Vi nummererer systemene som følger:

System nr 1 er det systemet som starter med temperatur  $T_1$  og får varme tilført, slik at det ender opp med temperatur  $T_m$ .

System nr 2 er det systemet som starter med temperatur  $T_1$  og ender opp med temperatur  $T_c$ .

System nr 3 er det systemet som starter med temperatur  $T_2$  og ender opp med temperatur  $T_c$ .

Prosessene er reversible, slik at for total-systemet har vi  $Q = T\Delta S = 0$ , dvs  $\Delta S = 0$ . Fra første lov har vi også for totalsystemet  $\Delta U = 0$ . Vi skriver nå dette opp ved hjelp av entropi- og indre energi endringene i hvert delsystem, nummerert som over:

$$\begin{aligned}\Delta U &= \Delta U_1 + \Delta U_2 + \Delta U_3 = 0 \\ \Delta S &= \Delta S_1 + \Delta S_2 + \Delta S_3 = 0.\end{aligned}$$

Fra TDI har vi, når vi ser bort fra volumendringer i blokkene under den interne varmeoverføringen

$$dS = \frac{C}{T}dT.$$

For de ulike systemene har vi dermed

$$\Delta S_1 = C \int_{T_1}^{T_m} \frac{dT}{T} = C \ln\left(\frac{T_m}{T_1}\right)$$

$$\begin{aligned}\Delta S_2 &= C \int_{T_1}^{T_c} \frac{dT}{T} = C \ln \left( \frac{T_c}{T_1} \right) \\ \Delta S_3 &= C \int_{T_2}^{T_c} \frac{dT}{T} = C \ln \left( \frac{T_c}{T_2} \right).\end{aligned}$$

Videre har vi

$$\begin{aligned}\Delta U_1 &= C(T_m - T_1) \\ \Delta U_2 &= C(T_c - T_1) \\ \Delta U_3 &= C(T_c - T_2).\end{aligned}$$

Da har vi

$$\begin{aligned}\Delta U &= C(T_m - T_1 + T_c - T_1 + T_c - T_2) = 0 \\ \Delta S &= C \ln \left( \frac{T_c^2 T_m}{T_1^2 T_2} \right) = 0.\end{aligned}$$

Da får vi to ligninger for de to ukjente temperaturene  $T_c$  og  $T_m$ , uttrykt ved de oppgitte temperaturene  $T_1$  og  $T_2 < T_1$ .

$$\begin{aligned}T_m &= 2T_1 + T_2 - 2T_c \\ T_c^2 T_m &= T_1^2 T_2.\end{aligned}$$

Dette systemet av ligninger har flere løsninger (tre), der vi må eliminere noen (to) løsninger for å finne den største mulige verdien av  $T_m$ . Legg merke til at den ønskede  $T_m$  svarer til den minst mulige verdien av  $T_c$ . Legg også merke til at en mulig algebraisk løsning av dette systemet er at  $T_c = T_1$  og  $T_m = T_2$ . Dette ser vi feks rett fra den andre ligningen. Dette kan ikke være ønsket løsning, siden den  $T_m$  vi leter etter, må være større enn  $T_1$  (system 1 starter med temperatur  $T_1$  og tilføres varme). Vi setter ligningen for  $T_m$  inn i den andre ligningen, og får en tredjegradsligning for  $T_c$ :

$$T_c^3 - \frac{1}{2}(2T_1 + T_2)T_c^2 + \frac{T_1^2 T_2}{2} = 0.$$

Nå bruker vi at  $T_c = T_1$  er en mulig rot i ligningen, da kan vi splitte av en faktor  $(T_c - T_1)$  i tredjegradsligningen, slik at vi finner:

$$T_c^3 - \frac{1}{2}(2T_1 + T_2)T_c^2 + \frac{T_1^2 T_2}{2} = (T_c^2 - \frac{T_2}{2}T_c - \frac{T_1 T_2}{2})(T_c - T_1) = 0.$$

Andregradsligningen løses greit for  $T_c$ , og vi finner to mulige løsninger

$$T_c = \frac{T_2}{4} \pm \sqrt{\left(\frac{T_2}{4}\right)^2 + \frac{T_1 T_2}{2}}.$$

– tegnet må forkastes, da det gir  $T_c < 0$ . Den andre løsningen er akseptabel. Videre har vi at, siden  $T_2 < T_1$ , finner vi i dette tilfellet at  $T_c < T_1$ , som altså er en bedre løsning enn  $T_c = T_1$  som vi fant ved inspeksjon (siden det gjelder å finne så lav  $T_c$  som mulig). Ved å sette dette uttrykket for  $T_c$  inn i ligningen for  $T_m$ , finner vi

$$T_m = 2T_1 + \frac{T_2}{2} - 2\sqrt{\left(\frac{T_2}{4}\right)^2 + \frac{T_1 T_2}{2}}.$$

Numerikk: Sett for eksempel  $T_1 = 350K$ ,  $T_2 = 300K$ . Da finner vi  $T_c = 316K$  og  $T_m = 368K$ .

## Oppgave 2 Maxwellfordelingen

Selv om det ikke var en del av oppgavene, la oss innledningsvis se på sammenhengene mellom de ulike fordelingsfunksjonene.

Med uavhengige hastighetskomponenter blir hastighetsfordelingen  $F(v)$  (antatt isotrop) lik produktet av de ulike komponentfordelingene:

$$F(v) = g(v_x) \cdot g(v_y) = \frac{B}{\pi} e^{-Bv^2},$$

der  $v^2 = v_x^2 + v_y^2$ .

Analogt det vi gjorde i forelesningene (for tredimensjonal hastighetsfordeling) har vi nå, i to dimensjoner:

$$f(v)dv = \int_{\phi=0}^{2\pi} F(v)dv v d\phi = 2\pi v F(v)dv,$$

dvs fartsfordelingen er

$$f(v) = 2\pi v F(v) = 2Bve^{-Bv^2}.$$

a) Se MATLAB-programmet `losning5.m`. Konstanten  $B$  er fastlagt med utgangspunkt i de eksperimentelle data,

$$B = B_{\text{exp}} = \frac{1}{\langle v^2 \rangle_{\text{exp}}} = 5.9394 \cdot 10^{-4} (\text{s/cm})^2,$$

siden

$$\langle v^2 \rangle = \langle v_x^2 \rangle + \langle v_y^2 \rangle = \frac{1}{B}.$$

b) Skivene har rms-fart 0.41 m/s, og massen er 0.032 kg. Dette tilsvarer en kinetisk energi 2.7 mJ pr ”partikkel”. Setter vi dette lik termisk energi  $k_p T$  med  $T = 300$  K, får ”Boltzmanns plastskivekonstant” verdien  $k_p \simeq 9 \cdot 10^{-6}$  J/K. Eventuelt: Setter vi skivenes kinetiske energi lik termisk energi  $kT$  til en omgivende gass (med  $k$  = Boltzmanns konstant), finner vi en temperatur  $T \sim 2 \cdot 10^{20}$  K.

c) Plastskivenes midlere fart er 36 cm/s, mens rms-hastigheten er 41 cm/s. Forholdet mellom disse to er ca 0.88, ikke langt unna den teoretisk forventede verdien  $\sqrt{\pi}/2 \simeq 0.89$ .

d) Det umiddelbare inntrykket av posisjonsfordelingen er vel at skivene er noenlunde jevnt fordelt over hele bildet, mens hastighetsfordelingen i større grad avtar ”radielt” utover fra sentrum ( $v = 0$ ). Posisjonsfordelingen viser at skivebanene har en tendens til å krumme oppover, noe som tyder på en viss drift i positiv  $y$ -retning. Eksperimentelt er da også  $\langle v_y \rangle$  noe større enn null (ca 1.8 cm/s). På den annen side,  $\langle v_x \rangle$  er også positiv (ca 2.1 cm/s), uten at dette gjenspeiler seg i skivebaner som krummer mot høyre i figuren. En alternativ forklaring på at  $\langle v_x \rangle > 0$  kan være at plastskivene får en noe kraftigere dytt av den vibrerende veggen til venstre enn av den til høyre.

Figurer produsert i Matlab ved å kjøre programmet `losning5.m`:

