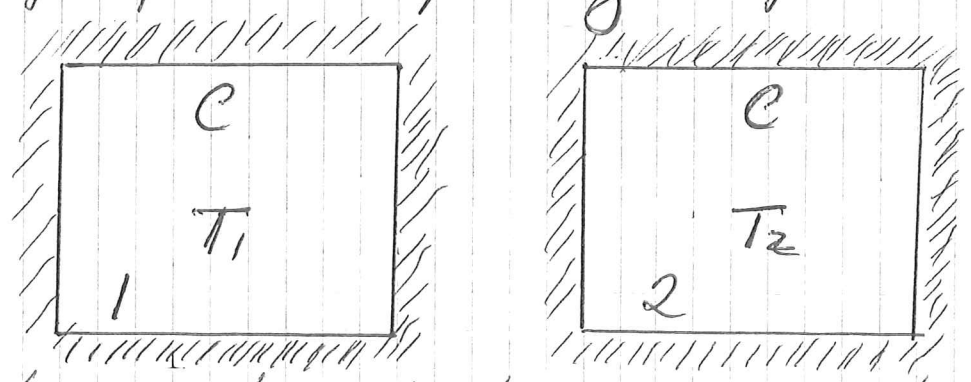


Eksamen Termisk fysikk  
05.12.2015 09.00 - 13.00  
Løsningsforslag

Oppgave 1

- a)  $U$ : Middelværdi av systemets kinetiske og potensielle energi.
- $H = U + pV$ : Middelværdi av systemets kinetiske og potensielle energi, pluss energi som skal til for å "rydde plass" til systemet i volumet  $V$  ved spesifisert trykk.
- $F = U - TS$ : Den delen av et systems mekaniske energi som er tilgjengelig for å gjøre nyttig arbeid ved spesifisert volum og temperatur.
- $G = H - TS$ : Samme som  $F$ , men ved spesifisert trykk og temperatur.

b)



Varme kan flyte fra varmt til kaldt reservoir, og kan brukes til å gjøre arbeid.

# Termodynamikkens 1. lov

$$Q_d = \Delta U_d + W$$

$Q_d$ : Totallt tilført varme fra omgivelsene. Hvis  $Q_d = 0$

$W$ : Arbeid som gjøres.

# Termodynamikkens 2. lov

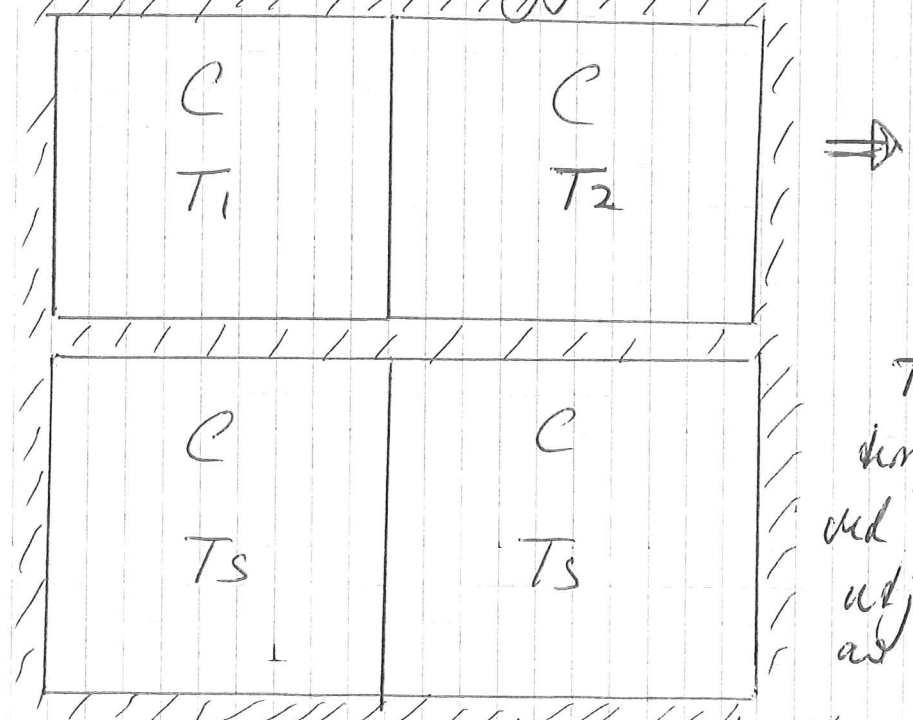
$$\Delta S_d \geq 0$$

$$U_d = U_1 + U_2$$

$$S_d = S_1 + S_2$$

c)

Se først på tilfellet der samme flyt er irreversibelt mellom 1 og 2 uten et arbeid gjøres,  $W=0$



Hur:  
 $T_s = S_{luft}$ -temperatur med irreversibel utjevning av temperaturen.

$\Delta S > 0$  Irreversibelt  
 $\Delta U_d = 0$  ( $Q_d = 0, W = 0$ )

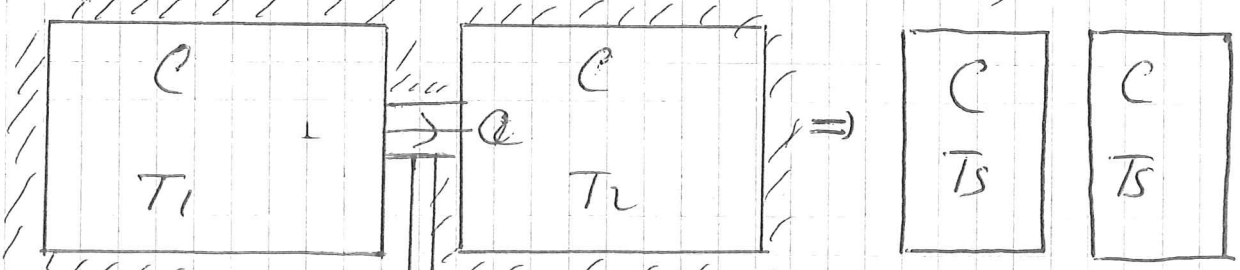
$$\begin{aligned} \Delta U &= \Delta U_1 + \Delta U_2 \\ &= C (T_s - T_1) + C (T_s - T_2) \\ &= C (2T_s - T_1 - T_2) = 0 \end{aligned}$$

Numrisk.

$$T_s = \frac{T_1 + T_2}{2} \quad \underline{T_s = 312.5 \text{ K}}$$

$$\begin{aligned} \Delta S &= \Delta S_1 + \Delta S_2 \\ &= C \int_{T_1}^{T_s} \frac{dT}{T} + C \int_{T_2}^{T_s} \frac{dT}{T} \\ &= C \ln \left( \frac{T_s^2}{T_1 T_2} \right) = C \ln \left( \frac{(T_1 + T_2)^2}{4 T_1 T_2} \right) \\ &= C \ln \left( 1 + \frac{(T_1 - T_2)^2}{4 T_1 T_2} \right) > 0 \end{aligned}$$

ii) La nå varme som flyte  
 fra det varme reservoar til det  
 kalde brukes til å utføre et  
 arbeid  $W \neq 0$ . Det maksimale  
 arbeidet oppnås når varmekonverteren  
 er reversibel (Carnot-motoren)



$T_s$  nå = Slutt-temper. etter  
 reversibel T-utveksling.

Reversibilitet  $\Rightarrow \Delta S = 0$

④

1. lov:  $Q_d = 0 = \Delta U_d + W_{\text{max}}$

$$W_{\text{max}} = -\Delta U_d$$

$$\Delta S = \Delta S_1 + \Delta S_2$$

$$= C \ln \left( \frac{T_S^2}{T_1 T_2} \right) = 0$$

$$\underline{T_S = \sqrt{T_1 T_2}}$$

Numerisk:  $T_S = \sqrt{350 \cdot 275} = \underline{\underline{310 \text{ K}}}$

Deft e mindre en  $T_S$  vi  
fant under pkt i).

Vi kunne sett deft gjevt.

Kall  $T_S$  i pkt i)  $T_S^I$

Kall  $T_S$  i pkt ii)  $T_S^K$

$$T_S^I - T_S^K = \frac{T_1 + T_2}{2} - \sqrt{T_1 T_2}$$
$$= \frac{(\sqrt{T_1})^2 + (\sqrt{T_2})^2 - 2\sqrt{T_1} \cdot \sqrt{T_2}}{2}$$

$$= \frac{1}{2} (\sqrt{T_1} - \sqrt{T_2})^2 > 0$$

c) Det maximale arbeidet  $W_{max}$ :

$$\begin{aligned}
 W_{max} &= -\Delta U_{dt} = -(\Delta U_1 + \Delta U_2) \\
 &= + [C(T_1 - T_S) + C(T_2 - T_S)] \\
 &= + C [T_1 + T_2 - 2T_S] \\
 &= + C (T_1 + T_2 - 2\sqrt{T_1 T_2}) \\
 &= \underline{\underline{C (\sqrt{T_1} - \sqrt{T_2})^2}}
 \end{aligned}$$

Numerisk:

$$\begin{aligned}
 W_{max} &= 4.8 \cdot 10^7 (\sqrt{1350} - \sqrt{1275})^2 \\
 &= 4.8 \cdot 10^7 (18.71 - 16.58)^2 \\
 &= 4.8 \cdot 10^7 \cdot 4.52 \\
 &= \underline{\underline{21.7 \cdot 10^7 \text{ J}}}
 \end{aligned}$$

Se formling P. C. H. Kgf. 5.3

d) Effekten =  $\frac{W_{max}}{\Delta t}$ , der  $\Delta t$  er

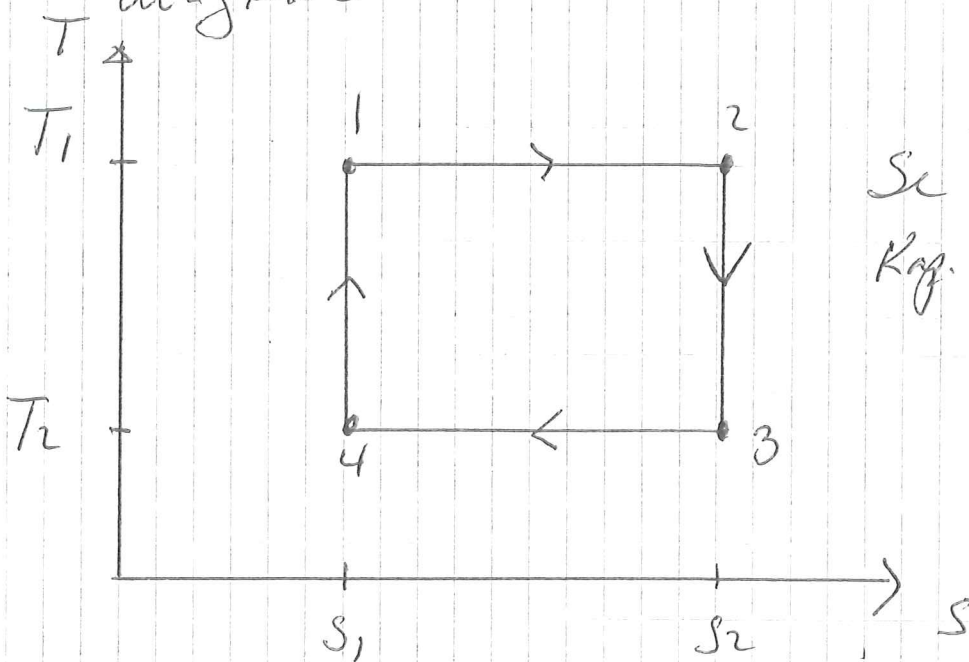
tiden det tar å gjennomføre den reversible temperatur-utvekslingen. En reversibel prosess tar uendelig lang tid,  $\Delta t \rightarrow \infty$ . Effekten = 0

## Oppgave 2

6

$$TdS = dH + p \, dV \cdot M$$

a) Carnot-prosessen i  $(T, S)$  diagram



Se P.C.H  
Kap. 4.3

b)

Virkningsgrad  $\eta = \frac{W}{Q_1}$

$Q_1$ : Tilført varme  $(T_1)$   
Prosess  $1 \rightarrow 2$

$$W = Q_1 - |Q_2|$$

$Q_2$ : Avgitt varme  $(T_2)$   
Prosess  $3 \rightarrow 4$

$$dQ_1 = T_1 dS \Rightarrow Q_1 = T_1 \int_{S_1}^{S_2} dS$$

$$Q_1 = T_1 (S_2 - S_1)$$

$$dQ_2 = T_2 dS \Rightarrow Q_2 = T_2 \int_{S_2}^{S_1} dS$$

$$Q_2 = T_2 (S_1 - S_2)$$

$$Q_1 = T_1 (S_2 - S_1) > 0$$

(7)

$$Q_2 = -|Q_2| = -T_2 (S_2 - S_1) < 0$$

$$\eta = \frac{T_1 (S_2 - S_1) - T_2 (S_2 - S_1)}{T_1 (S_2 - S_1)}$$

$$= 1 - \frac{T_2}{T_1}$$

Helt uafh. af arbejdsstoffet,  
kun afhængig af temperaturer til  
reservoirerne.

Kommentar: Alle informationer om  
hva slags arbejdsstoffet vi  
bruger, ligger kodet i

$$\Delta S \equiv S_1 - S_2$$

Denne størrelse karakteriserer ud i sig selv  
og giver til dette et af  
 $dQ = T dS$ , dvs. processen er  
reversibel.

---

c)

$$T dS = dH + \mu_0 M d\mathcal{H} \quad (8)$$

(Gauss-system:  $T dS = dU + p dV = dH - V dp$ )  
 $p \rightarrow -\mu_0 \mathcal{H}, \quad V \rightarrow M$

Opposite  $\left(\frac{\partial H}{\partial p}\right)_T = -T \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_p + V \Rightarrow$

$$-\frac{1}{\mu_0} \left(\frac{\partial H}{\partial \mathcal{H}}\right)_T = -T \left(\frac{\partial M}{\partial T}\right)_\mathcal{H} + M$$

$$\left(\frac{\partial H}{\partial \mathcal{H}}\right)_T + \mu_0 M = \mu_0 T \left(\frac{\partial M}{\partial T}\right)_\mathcal{H} \quad (9)$$

$$T dS = dH + \mu_0 M d\mathcal{H}$$

$$= \left(\frac{\partial H}{\partial T}\right)_\mathcal{H} dT + \left(\left(\frac{\partial H}{\partial \mathcal{H}}\right)_T + \mu_0 M\right) d\mathcal{H}$$

$$T dS = C_\mathcal{H} dT + \mu_0 T \left(\frac{\partial M}{\partial T}\right)_\mathcal{H} d\mathcal{H} \quad (10 \text{ ines. H})$$

$$M = C \frac{\mathcal{H}}{T} \Rightarrow \left(\frac{\partial M}{\partial T}\right)_\mathcal{H} = -C \frac{\mathcal{H}}{T^2}$$

$$T dS = C_\mathcal{H} dT - \mu_0 C \frac{\mathcal{H}}{T} d\mathcal{H}$$

Adiabatisch:  $dQ = T dS = 0$

$$C_\mathcal{H} T dT - \mu_0 C \mathcal{H} d\mathcal{H} = 0$$

$$\underline{C_\mathcal{H} T^2 - \mu_0 C \mathcal{H}^2 = \text{constant.}}$$



For å finne  $\alpha$ , s. 8, kunne vi i stedet nyttet direkte uttrykk av offisielle formel og substitusjon  $p \rightarrow -\mu_0 M$ ,  $V \rightarrow M$ , slik: (9)

$$T dS = dH + \mu_0 M dM \quad (\times \times)$$

$$= \left( \frac{\partial H}{\partial T} \right)_M dT + \left[ \left( \frac{\partial H}{\partial M} \right)_T + \mu_0 M \right] dM$$

Vi trenger å forutsette uttrykket i klamreparameter, og gjør dette ved den samme metoden som gir 4.18 i P.C.H

$$dS = \left( \frac{\partial S}{\partial T} \right)_M dT + \left( \frac{\partial S}{\partial M} \right)_T dM \Rightarrow$$

$$\left( \frac{\partial S}{\partial T} \right)_M = \frac{1}{T} \left( \frac{\partial H}{\partial T} \right)_M; \quad \left( \frac{\partial S}{\partial M} \right)_T = \frac{1}{T} \left[ \left( \frac{\partial H}{\partial M} \right)_T + \mu_0 M \right]$$

$$\frac{\partial^2 S}{\partial T \partial M} = \frac{\partial^2 S}{\partial M \partial T} \Rightarrow$$

$$\frac{1}{T} \frac{\partial^2 H}{\partial M \partial T} = \frac{1}{T} \left[ \frac{\partial^2 H}{\partial T \partial M} + \mu_0 \left( \frac{\partial H}{\partial T} \right)_M \right]$$

$$- \frac{1}{T^2} \left[ \left( \frac{\partial H}{\partial M} \right)_T + \mu_0 M \right] \Rightarrow$$

$$\left( \frac{\partial H}{\partial M} \right)_T + \mu_0 M = \mu_0 T \left( \frac{\partial M}{\partial T} \right)_M$$

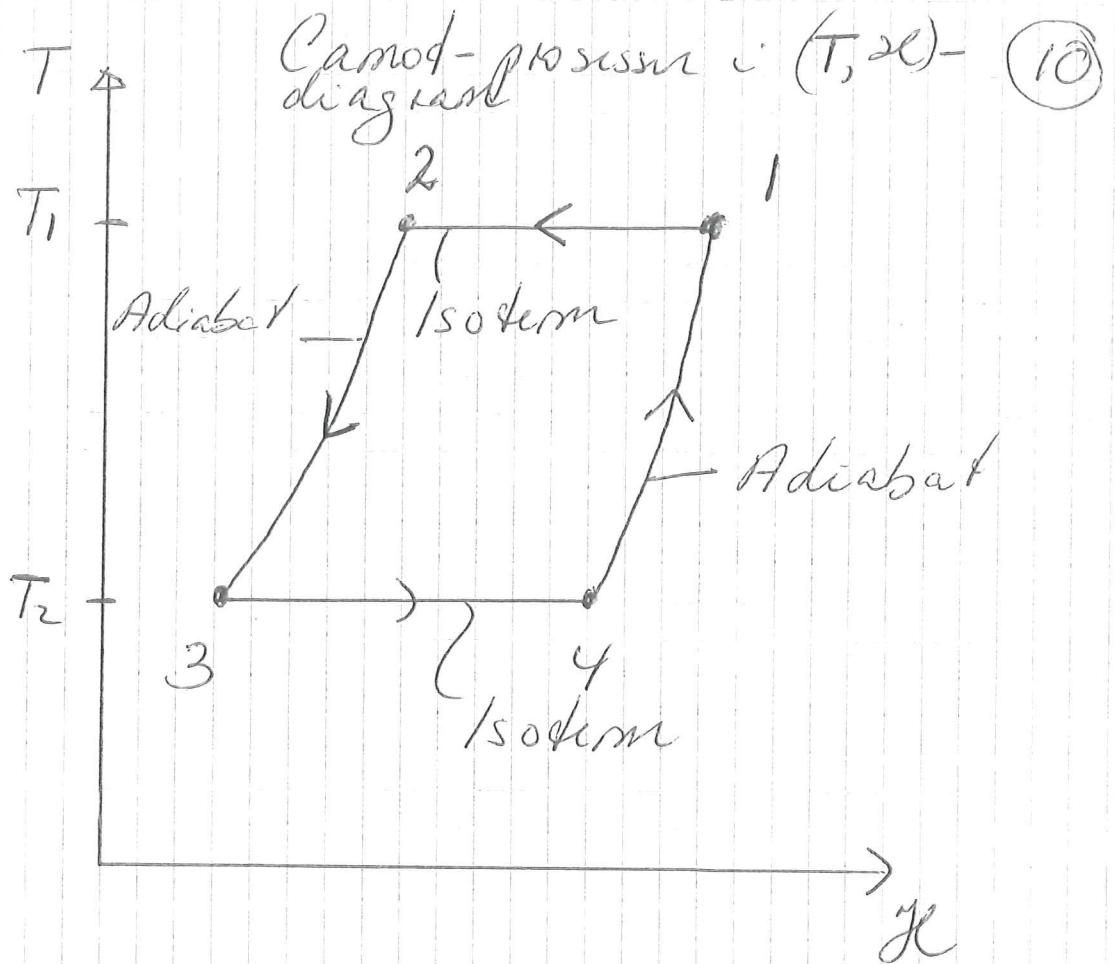
som et ligning  $\alpha$ , s. 8

Innsatt i  $(\times \times)$  gir dette

$$T dS = C_M dT + \mu_0 T \left( \frac{\partial M}{\partial T} \right)_M dM$$

$$T dS = C_M dT - \mu_0 C \frac{M}{T} dM \quad (\text{idull m\u00e5ned})$$

d)



$$T dS = C_v dT - \mu_0 C \frac{\mathcal{H}}{T} d\mathcal{H}$$

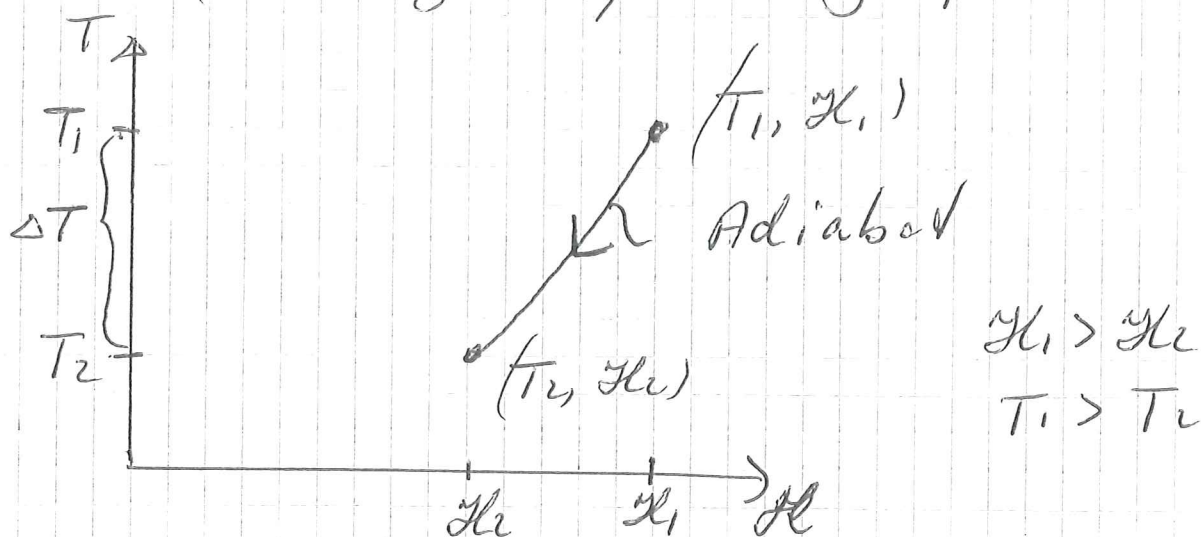
1 → 2: Varme tilføres ( $T dS > 0$ )  
isothermt ved  $T_1 \Rightarrow d\mathcal{H} < 0$

2 → 3: Adiabotisk prosess

3 → 4: Varme fjernes ( $T dS < 0$ )  
isothermt ved  $T_2 \Rightarrow d\mathcal{H} > 0$

4 → 1: Adiabotisk prosess

e) Vi ser nå på adiabatisk kjøling mellom to kompressorer  $(T_1, T_2)$  og to ytre magnetfelt  $(\mathcal{H}_1, \mathcal{H}_2)$  (11)



Langs adiabatene har vi

$$C_{\text{ex}} T^2 \mu_0 \mathcal{H}^2 = \text{konstant}$$

$$C_{\text{ex}} T_1^2 \mu_0 \mathcal{H}_1^2 = C_{\text{ex}} T_2^2 \mu_0 \mathcal{H}_2^2$$

$$C_{\text{ex}} (T_1^2 - T_2^2) = \mu_0 C (\mathcal{H}_1^2 - \mathcal{H}_2^2)$$

$$\text{v.s.: } C_{\text{ex}} (T_1^2 - T_2^2) = C_{\text{ex}} (T_1 - T_2)(T_1 + T_2)$$

$$= C_{\text{ex}} \Delta T \cdot (T_1 + T_1 - \Delta T)$$

$$= C_{\text{ex}} \Delta T \cdot (2T_1 - \Delta T) \approx 2T_1 C_{\text{ex}} \Delta T$$

Siste tilnærming gjelder for  $\Delta T \ll T_1$

$$\Rightarrow \Delta T = \frac{\mu_0 C}{2T_1 C_{\text{ex}}} (\mathcal{H}_1^2 - \mathcal{H}_2^2)$$

Kommentar: Vi får mest effektiv kjøling for et magnet med stor  $w$  når det kan bli magnetisert av et magnetfelt, samtidig som det har like varmeledning.

### Oppgave 3

(12)

Midlere fart:

$$\langle v \rangle = 4\pi \left( \frac{m}{2\pi kT} \right)^{3/2} \int_0^{\infty} dv v^3 e^{-\frac{mv^2}{2kT}}$$

Innenfor  $\gamma = \frac{m}{2kT}$

Vi må nå ut integral

$$\int_0^{\infty} dv v^3 e^{-\gamma v^2} \quad \text{Innenfor } u = v^2$$

$$v dv = \frac{1}{2} du$$

$$= \frac{1}{2} \int_0^{\infty} du u e^{-\gamma u}$$

$$= -\frac{1}{2} \frac{d}{d\gamma} \int_0^{\infty} du e^{-\gamma u} = \frac{1}{2\gamma^2}$$

$$\langle v \rangle = 4\pi \left( \frac{\gamma}{\pi} \right)^{3/2} \frac{1}{2\gamma^2} = 2 \sqrt{\frac{\pi}{\pi\gamma}}$$

$$= 2 \sqrt{\frac{2kT}{\pi m}} = \sqrt{\frac{8kT}{\pi m}} \quad (\text{Se PCH 9.16})$$

Person den største verdien av den  $\langle v \rangle$  er mindre en utslippshastigheter, kan molekylært hydrogen eksistere i atmosfæren på Gany med.

$\langle v \rangle_{max}$  oppnås ved  $T_{max} = 152 \text{ K}$

$$\langle v \rangle_{max} = \sqrt{\frac{8 \cdot 1.38 \cdot 10^{-23} \cdot 152}{3.14 \cdot 3.36 \cdot 10^{-27}}} \text{ m/s}$$

$$= \sqrt{\frac{8 \cdot (1.38) \cdot (152)}{3.14 \cdot (3.36)}} \cdot 10^3 \text{ m/s}$$

$$= \underline{\underline{1261 \text{ m/s}}} < 2700 \text{ m/s}$$

Ifølge dette estimat vil molekylært hydrogen kunne eksistere i atmosfære på Gany med.

Kommentar: En kunne også se på  $\langle K v^2 \rangle$  og få den samme konklusjon.

Hastighetene i He-gassen er nok høyere, så det finnes en kete i fordelingen der partiklene har større ~~hastighet~~  $\langle v \rangle$ . Denne kete blir bredere når  $m$  er liten, derfor forventer vi at mengden av He er relativt lav.

$\langle v \rangle = \sqrt{\frac{8}{\pi} \frac{kT}{m}}$	} Alle disse gir samme konklusjon
$\langle K v^2 \rangle = \sqrt{3 \frac{kT}{m}}$	
$\langle v^4 \rangle^{1/4} = \sqrt[4]{15 \frac{kT}{m}}$	

b)

Vi bruket igjen

(14)

$$\langle v \rangle = \sqrt{\frac{8kT}{\pi M}}$$

$$\langle v \rangle < 2700 \text{ m/s for it}$$

CH<sub>4</sub> skal kunne eksistere i Ganymedis  
atmosfære

$$\sqrt{\frac{8 \cdot 1.38 \cdot 10^{-23} \cdot T}{\pi \cdot 2.66 \cdot 10^{-26}}} < 2700 \text{ m/s}$$

$$T < T_{\max}$$

$$T_{\max} = \frac{(2.7 \cdot 10^3)^2 \cdot \pi M}{8k} \text{ i: K}$$

$$= \frac{(2.7)^2 \cdot 3.14 \cdot 2.66 \cdot 10^{-26} \cdot 10^6}{8 \cdot 1.38 \cdot 10^{-23}}$$

$$= \frac{(2.7)^2 \cdot 3.14 \cdot (2.66)}{8 \cdot 1.38} \cdot 10^3$$

$$= \underline{\underline{5515 \text{ K}}}$$

Dette er langt høyere enn temperaturen  
nåværende vil kunne bli på Ganymedis  
overflate. Atmosfæren inneholder mye  
metan (CH<sub>4</sub>)

c) Totelt utstrålt effekt fra sola:

$$P = A \cdot \sigma T^4, \text{ der } \sigma \text{ er Stefan-Boltzmann konstanten}$$

$$A = 4\pi R_{\text{sol}}^2$$

$$T = 5800 \text{ K}$$

$$\sigma = 5.67 \cdot 10^{-8} \frac{\text{W}}{\text{m}^2 \text{K}^4}$$

$$R_{\text{sol}} = 7 \cdot 10^8 \text{ m}$$

$$\begin{aligned} P &= 4\pi (7)^2 \cdot 10^{16} \cdot (5.67 \cdot 10^{-8}) \cdot (5.8)^4 \cdot 10^{12} \text{ W} \\ &= 4\pi \cdot 49 \cdot 5.67 \cdot (5.8)^4 \cdot 10^{20} \text{ W} \\ &= \underline{\underline{3.95 \cdot 10^{26} \text{ W}}} \end{aligned}$$

Denne utstrålte energien fra sole fordeles seg jevnt på ~~areal~~ enhver kuleflate i Ulyggen rundt sola. Selsjmare forhold betyr at P er konstant på enhver slik kuleflate. La kuleflata ha radius  $R_0$ . Da er innstrålingen fra sole pr. arealenhut på en slik flate gitt ved

$$P_{\text{inn}}(R_0) = \frac{P}{4\pi R_0^2}$$

$$\text{Hv: } R_0 = 820 \cdot 10^9 \text{ m}$$

Ceramide har radius  $R_C = 2.6 \cdot 10^6 \text{ m}$  (16)  
 og projiser et areal  $\pi R_C^2$  mod  
 strålingen fra sola.

Indstrålt effekt på Ceramide fra sola  
 blir da:

$$P_{\text{inn, c}} = P \cdot \frac{\pi R_C^2}{4\pi R_0^2} = \frac{1}{4} \cdot P \left(\frac{R_C}{R_0}\right)^2$$

$$= \frac{1}{4} \cdot 3.95 \cdot 10^{26} \left(\frac{2.6 \cdot 10^6}{8.2 \cdot 10^{11}}\right)^2 \text{ W}$$

$$= \underline{\underline{9.93 \cdot 10^{14} \text{ W}}}$$

d) Kraften pr. flikeenhet som strålingen  
 utøver på Ceramide, i termisk likevekt,  
 er likt det i fotonyansen på  
 Ceramides overflate.

Oppsett:  $u = \alpha T^4$   $U = u \cdot V$

$$\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = T \left(\frac{\partial p}{\partial T}\right) - p$$

$$\alpha T^4 = T \frac{d\alpha}{dT} - p$$

Er så at  $p = \gamma T^4$  er en løsning

$$\alpha T^4 = (4\gamma - \gamma) T^4 = 3\gamma T^4$$

$$\gamma = \frac{\alpha}{3} \Rightarrow p = \frac{\alpha}{3}$$

$$\sigma T^4 = \frac{c}{4} \cdot \alpha T^4 \Rightarrow \alpha = \frac{4\sigma}{c}$$

$$p = \frac{1}{3} \alpha T^4 = \frac{1}{3} \frac{4\sigma}{c} T^4 = \frac{4}{3c} j_{\text{inn}}$$



$$j_{\text{irr}, G} = \frac{P_{\text{irr}, G}}{2\pi R a^2} = \sigma T^4$$

Für diekk beschonnt vi  $p = \frac{1}{3} \alpha T^4$

$$p = \frac{1}{3} \frac{4}{c} \sigma T^4 = \frac{4}{3c} j_{\text{irr}, G}$$

$$= \frac{4}{3c} \cdot \frac{P_{\text{irr}, G}}{2\pi R a^2}$$

$$= \frac{4}{3 \cdot 3 \cdot 10^8} \cdot \frac{9.93 \cdot 10^{14}}{2 \cdot 3.14 \cdot (7.6 \cdot 10^6)^2} \quad \text{J: } \frac{\text{N}}{\text{m}^2}$$

$$= \frac{4}{9} \cdot \frac{9.93}{6.28} \cdot \frac{1}{6.76} \cdot 10^{14-8-12} \quad \frac{\text{N}}{\text{m}^2}$$

$$= 0.0396 \cdot 10^{-6} \quad \frac{\text{N}}{\text{m}^2} = \underline{\underline{1.04 \cdot 10^{-7} \frac{\text{N}}{\text{m}^2}}}$$

$$\approx 1 \cdot 10^{-12} \text{ Atmosphären}$$