

**Institutt for fysikk, NTNU**

Faglig kontakt under eksamen:

Professor Johan S. Høye

Tlf. 93654

Sensurfrist: 12. juni.

**Eksamen i fag TFY4165 og FY1005 Termisk fysikk**

Mandag 22. mai 2006

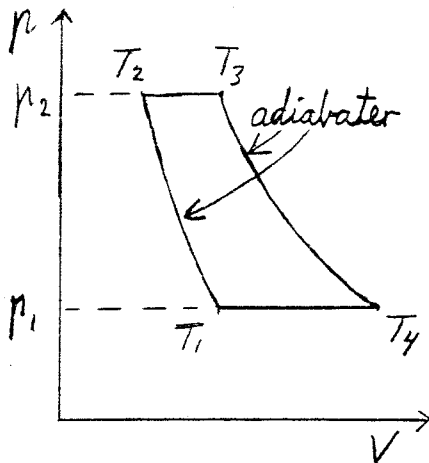
Kl. 09.00 - 13.00

Tillatte hjelpemidler: Godkjent lommekalkulator

Rottmann: Matematisk Formelsamling

**Oppgave 1**

a)



Et mol av en ideell gass gjennomløper en reversibel kretsprosess. Som angitt på figuren blir gassen komprimert adiabatisk fra temperaturen  $T_1$  og trykket  $p_1$  til temperaturen  $T_2$ . Deretter blir den varmet opp ved konstant trykk  $p_2$  til temperaturen  $T_3$ . Så ekspanderer den adiabatisk til temperaturen  $T_4$ . Til slutt avkjøles gassen ved konstant trykk  $p_1$  til temperaturen igjen er  $T_1$ . Gassen (et mol) har spesifikk varme ved konstant trykk  $C_p$  som er konstant. Anta at størrelsene  $p_1$ ,  $T_1$ ,  $T_2$  og  $T_3$  anses kjent. Bestem trykket  $p_2$  og temperaturen  $T_4$ . [Oppgitte uttrykk: Se neste side.]

b) Beregn virkningsgraden  $\eta = W/Q_2$  for prosessen ovenfor der  $W$  er utført arbeid og  $Q_2$  er tilført varme. [Hint: Det er enklest å beregne  $W$  via tilført og avgitt varme.]

c) Ved kretsprosessen under punkt a) har omgivelsene trykket  $p_1$  og temperaturen  $T_1$ . Gassen avkjøles da fra temperaturen  $T_4$  til temperaturen  $T_1$  ved at varme overføres til omgivelsene. Under denne prosessen har gassen en varierende temperatur  $T \geq T_1$ . Denne temperaturdifferansen kan utnyttes til å gjøre et nyttbart arbeid. Hva blir maksimalt arbeid  $W_{max}$  som kan utnyttes ekstra når gassen under punkt a) avkjøles en gang mellom temperaturene  $T_4$  og  $T_1$ ? [Hint: Benytt det oppgitte uttrykket for maksimalt nyttbart arbeid.]

Oppgitt:  $pV = RT$ ,  $pV^\gamma = \text{konst}$ ,  $\gamma = C_p/C_V$ ,  $C_p = C_V + R$ ,  
 $W_{max} = T_0\Delta S - \Delta U - p_0\Delta V$  (eksergi eller maksimalt arbeid),  
 $S = C_V \ln T + R \ln V + \text{konst}$  (entropi for ideell gass).

## Oppgave 2

a) Hva er likevektsbetingelsene på temperatur, trykk og kjemiske potensial for et system i termisk likevekt?

Ved samtidig likevekt eller koeksistens mellom væskefase og dampfase for et rent stoff gjelder Clausius-Clapeyrons likning

$$\frac{dp}{dT} = \frac{L}{T(V_g - V_v)}$$

der  $L$  er fordampingsvarmen,  $V_g$  er volum i dampfase,  $V_v$  er volum i væskefase,  $p$  er trykket og  $T$  er temperaturen. Utled denne likningen. [Hint: Benytt at Gibbs fri energi eller det kjemiske potensialet er uendret ved faseovergangen, og betrakt endring av trykk og temperatur i begge fasene.]

b) Ved å anta at fordampingsvarmen  $L$  er konstant vil en få en brukbar tilnærming til damptrykkkurven. For å få en mer nøyaktig damptrykkurve kan en anta at  $L$  varierer noe med temperaturen. Anta derfor at damptrykket er gitt ved

$$p = K \frac{1}{T^\alpha} \exp\left(-\frac{L_1 + \alpha RT_1}{RT}\right)$$

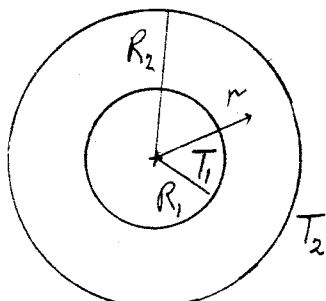
der  $L_1$ ,  $\alpha$ ,  $T_1$  og  $K$  er konstanter. Hvilken fordampingsvarme pr. mol  $L$  gir dette når det kan antas at væskevolumet  $V_v$  kan negliseres i forhold til dampvolumet  $V_g$  og at dampen kan betraktes som en ideell gass? [Hint: Det kan forenkles litt å betrakte  $\ln p$ .]

c) Damptrykket for vann ved  $0^\circ\text{C}$  ( $=273\text{K}$ ) er  $4.58\text{ mm Hg}$  og ved  $T_1 = 100^\circ\text{C}$  er det  $760\text{ mm Hg}$ . Fordampingsvarmen ved  $T_1 = 100^\circ\text{C}$  er  $L_1 = 40,7\text{ kJ/mol}$ . Videre er gasskonstanten  $R = 8,314\text{ J/(K mol)}$ . Bestem ut fra dette størrelsen  $\alpha$  i uttrykket for damptrykket gitt ovenfor. [Hint: Betrakt  $\ln p$ .]

Oppgitt:  $dG = -S dT + V dp$ , ( $G = N\mu$ ).

**Oppgave 3**

a)



Betrakt stasjonær varmeledning i radiell retning gjennom et sylindrisk rør. Røret har konstant varmeledningsevne  $\kappa$ . Temperaturen i avstanden  $r$  fra sylinderaksen er gitt ved

$$T = T(r) = A \ln r + B$$

der  $A$  og  $B$  er konstanter. Vis at  $T$  oppfyller varmeledningslikningen for stasjonære forhold  $\nabla^2 T = 0$ .

Det sylindriske røret har indre radius  $R_1$  og ytre radius  $R_2$ . På indre rørflate med radius  $R_1$  er temperaturen  $T_1$  mens den på ytre rørflate med radius  $R_2$  er temperaturen  $T_2$ . Bestem koeffisientene  $A$  og  $B$  og vis at

$$A = \frac{T_2 - T_1}{\ln(R_2/R_1)}$$

b) Betrakt en lengde  $L$  av røret. Beregn den resulterende radielle varmestrømmen  $\dot{Q}$  på en slik rørlengde  $L$ .

Hva er den numeriske verdien til  $\dot{Q}$  dersom  $L = 70$  cm,  $\kappa = 0,040$  W/(m·K),  $R_1 = 1,0$  cm,  $R_2 = 2,0$  cm,  $T_1 = 30^\circ$  C og  $T_2 = 20^\circ$  C?

c) Røret under punkt a) plasseres nå innenfor et annet rør med radius større enn  $R_2$ . Luften mellom rørene blir så pumpet ut slik at det blir vakuum mellom de. Det ytre røret holdes så på temperaturen  $T_0$ . Mellom rørene overføres da varmen (energien) ved stråling alene. Netto varmestrøm blir dermed differensen mellom avgitt og mottatt energi mot overflaten med radius  $R_2$ . Anta at begge flatene stråler som svarte strålere der energi- eller varmestrømtettheten er gitt ved Stefan-Boltzmanns lov

$$j_s = \sigma T^4$$

der  $\sigma$  er Stefan-Boltzmanns konstant. Netto varmestrømtetthet mellom mellom de 2 flatene med henholdsvis temperaturene  $T_2$  og  $T_0$  blir da et uttrykk av formen

$$j_n = F(T_2 - T_0)$$

når differensen  $T_2 - T_0$  er liten. Vis dette og bestem med det koeffisienten  $F$ .

Hva blir temperaturen  $T_2$  uttrykt ved temperaturene  $T_1$  og  $T_0$  og andre størrelser gitt her og under punkt a)?

Oppgitt:  $\nabla^2 = \frac{\partial^2}{\partial r^2} + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2}{\partial \varphi^2} + \frac{\partial^2}{\partial z^2}$  (i sylinderkoordinater),  $\mathbf{j} = -\kappa \nabla T$ .