

NORGES TEKNISK-  
NATURVITENSKAPELIGE UNIVERSITET,  
INSTITUTT FOR FYSIKK

BOKMÅL

Faglig kontakt under eksamen:  
Institutt for fysikk  
Førsteaman. Arne Mikkelsen 7359 3433

**EKSAMEN I EMNE SIF4016 FYSIKK 4**  
**EKSAMEN I EMNE SIF4016 TERMISK FYSIKK**  
Fredag 18. mai 2001 kl. 0900 - 1300

Hjelpemidler:

- B2 - Typegodkjent kalkulator, med tomt minne, i henhold til liste utarbeida av NTNU.
- Rottmann: Matematisk formelsamling (norsk eller tysk utgave).
- Øgrim & Lian: Størrelser og enheter i fysikk og teknikk.
- Aylward & Findlay: SI Chemical Data.

Ved bedømmingen blir i utgangspunktet hver deloppgave a,b, etc. vektlagt like mye (totalt 10 vektall). Ved numeriske svar må du gi både tallverdi og enhet. Oppgitte formler på siste side.

**Oppgave 1.**

En Otto-syklus er en skjematisk modell av en firetakts bensinmotor. Den består av fire reversible taktslag; adiabatisk kompresjon (1-2), isokor oppvarming (2-3), adiabatisk ekspansjon (3-4) og isokor avkjøling (4-1). I tilstand 1 er  $p_1 = 1,00$  atm,  $T_1 = 300$  K og  $V_1 = 0,80$  l. Kompresjonsforholdet  $r = V_1/V_2 = 8,0$ . Anta toatomig ideell gass med varmekapasiteter  $C_V = \frac{5}{2}NR$  og  $C_p = \frac{7}{2}NR$ .

a) Tegn prosessen inn i et  $pV$ -diagram. Bestem antall mol av gassen,  $N$ , og deretter temperaturen  $T_2$  og trykket  $p_2$  ved tilstanden 2 (numeriske verdier).

Videre oppgis temperatur i tilstand 3 og 4 til henholdsvis  $T_3 = 2000$  K og  $T_4 = 871$  K, samt trykk i tilstand 4 til  $p_4 = 2,90$  atm (disse verdier skal ikke brukes til beregning i pkt. a)

b) Beregn varmeoverføring  $Q_{23}$  og  $Q_{41}$  til gassen i hver av de to isokore prosessene (numeriske verdier). Beregn herfra netto arbeid gjort av gassen og verdi for virkningsgraden (effektiviteten)  $\eta$  for kretsprosessen. Virkningsgraden er definert som forholdet mellom nettoarbeid pr. syklus og tilført varmemengde.

c) Tegn opp Otto-syklusen i et  $TS$ -diagram. Beregn gassens entropiendring i prosess 1-2 og i prosess 2-3.

**Oppgave 2.**

To gassflasker er koplet sammen med et rør med en stoppventil. Den ene flasken, A, inneholder  $V_{A0} = 35 \text{ dm}^3$  nitrogengass ( $\text{N}_2$ ) med trykk  $p_{A0} = 12 \text{ atm}$ . Den andre flasken, B, inneholder  $V_{B0} = 25 \text{ dm}^3$  heliumgass ( $\text{He}$ ) med trykk  $p_{B0} = 5,0 \text{ atm}$ . Temperaturen holdes hele tiden konstant på  $T = 300 \text{ K}$  og gassene kan betraktes ideelle.

a) Hvor mange gasmolekyler er det i hver av flaskene? Ventilen åpnes og det etableres likevekt med gassene fullstendig blandet. Hva blir slutttrykket  $p_f$  i flaskene? Hva er molbrøkene  $x_A$  og  $x_B$  for henholdsvis nitrogengassen og heliumgassen i blandingen?

b) Beregn den totale entropiendringen  $\Delta S$  for gassene under denne blandingsprosessen.

c) Hva ville  $p_f$  og  $\Delta S$  blitt dersom **både** flaske A og B inneholdt nitrogen og med volum og starttrykk som gitt over?

**Oppgave 3.**

To ulike væsker blandes sammen ved romtemperatur. Væske 1 består av molekyltype 1 med kokepunkt  $T_1$  og væske 2 består av en svært liknende molekyltype 2 med kokepunkt  $T_2$ , der  $T_2 > T_1$ . Molbrøken for væskene i blandingen er  $x_1$  og  $x_2$ . Siden molekylene er svært like (f.eks. vann og tungtvann) kan kjemisk potensial for en ideell blanding brukes:

$$\mu_i(p, T, x_i) = \mu_i^0(p, T) + kT \ln x_i \quad \text{med } i = 1, 2$$

Væskeblandingen varmes opp til den begynner å koke. Temperaturen er da  $T_b$  (kokepunktet for blandingen) og den holdes der. Trykket er hele tiden  $p_0 = 1,00 \text{ atm}$ .

a)

i) Ved kokepunktet  $T_b$  innstiller det seg en likevekt mellom væsken og den tilhørende væskes damp. Skriv ned likevektsbetingelsen som gjelder for hver molekyltype og som gir sammenhengen mellom  $T_b$ ,  $p_0$ ,  $x_i$  og  $x'_i$ , der  $x'_i$  er definert i b).

ii) Hvordan avhenger det kjemiske potensial  $\mu_i^0(p, T)$  av temperaturen? Du kan anta at differansen mellom  $T_1$  og  $T_2$  er liten slik at du kan utvikle til første orden i  $\Delta T$ .

b) La  $x'_1$  og  $x'_2$  være molbrøken av henholdsvis molekyltype 1 og 2 i dampen over væsken ved kokepunktet. Finn uttrykk for forholdet  $\frac{x'_1}{x'_2}$  (eller mer praktisk:  $\ln \frac{x'_1}{x'_2}$ ). Du kan anta at kokepunktet for væskeblandingen er gitt ved  $T_b = x_1 T_1 + x_2 T_2$  og at væske 1 og 2 har samme molare fordampningsvarme,  $l_m$ . Bruk merket ' for størrelser for dampen, umerket for væsken.

**Oppgave 4.**

Sannsynlighetstettheten for hastigheten  $v$  for gassmolekyler i likevekt ved temperatur  $T$  er lik  $f(v)$ , der  $f(v)$  er oppgitt på formelarket. Det betyr at  $dN/N = f(v)dv$  er lik det relative antall molekyler som har fart i intervallet  $(v, v + dv)$ .

a) Finn uttrykk for den mest sannsynlige farten  $v_S$  for et gassmolekyl. Finn også uttrykk for middelverdien av den inverse molekylfarten,  $\left\langle \frac{1}{v} \right\rangle$ .

La tilsvarende  $f_\epsilon(\epsilon)$  være sannsynlighetstettheten for molekylene kinetiske energi  $\epsilon = \frac{1}{2}mv^2$ . D.v.s.  $dN_\epsilon/N = f_\epsilon(\epsilon)d\epsilon$  er lik det relative antall molekyler som har energi i intervallet  $(\epsilon, \epsilon + d\epsilon)$ .

b) Finn uttrykk for  $f_\epsilon(\epsilon)$ . Bestem også den midlere kinetiske energi  $\langle \epsilon \rangle$ .

Tips: Utnytt f.eks. at  $dN_\epsilon/N = dN/N$ .

\*\*\*\*\*

Noen av disse formlene kan du få bruk for. Du må selv tolke symbola.

$$\alpha = \frac{1}{V} \left( \frac{\partial V}{\partial T} \right)_p, \quad \beta = \frac{1}{p} \left( \frac{\partial p}{\partial T} \right)_V, \quad \kappa_T = -\frac{1}{V} \left( \frac{\partial V}{\partial p} \right)_T.$$

$$\left( \frac{\partial x}{\partial y} \right)_z \left( \frac{\partial y}{\partial z} \right)_x \left( \frac{\partial z}{\partial x} \right)_y = -1$$

$$H = U + pV, \quad F = U - TS, \quad G = H - TS, \quad G = \sum_i \mu_i N_i$$

$$TdS = dU + pdV - \sum_i \mu_i dN_i, \quad dG = Vdp - SdT + \sum_i \mu_i dN_i$$

$$\left( \frac{\partial U}{\partial V} \right)_T + p = T \left( \frac{\partial p}{\partial T} \right)_V, \quad C_P - C_V = T \left( \frac{\partial p}{\partial T} \right)_V \left( \frac{\partial V}{\partial T} \right)_p$$

$$pV^\gamma = \text{konst.} \quad TV^{\gamma-1} = \text{konst.} \quad p^{1-\gamma} T^\gamma = \text{konst.}$$

$$S(T, V) = S_0 + C_V \ln \frac{T}{T_0} + Nk \ln \frac{V}{V_0}$$

$$\Delta S_{\text{mix}} = -k \sum_i N_i \ln x_i, \quad \mu_i(p, T, x_i) = \mu_i(p, T, 0) + kT \ln x_i.$$

Clausius Clapeyrons likning m.m.:

$$\frac{dp}{dT} = \frac{l_f}{T(v_g - v_v)} \quad \Delta p = -\frac{RT_0}{v'_m - v_m} \cdot x_s \quad \Delta T = \frac{RT_0^2}{l_f} \cdot x_s \quad \Delta T = -\frac{RT_0^2}{l_{sm}} \cdot x_s$$

van't Hoff's lov:

$$\Delta p = \frac{RT}{v_m} \cdot x_s = \frac{nRT}{V}$$

Maxwellfordeling:

$$f(v) = 4\pi v^2 \left(\frac{b}{\pi}\right)^{3/2} \exp\{-bv^2\}, \quad \langle v \rangle = \sqrt{\frac{4}{\pi b}}, \quad \langle v^2 \rangle = \frac{3}{2b}, \quad \text{der } b = \frac{m}{2kT}$$

$$d^3j(v, \theta, \phi) = \frac{n}{4\pi} v f(v) dv \cos \theta \sin \theta d\theta d\phi, \quad dj(v) = \frac{n}{4} v f(v) dv, \quad j = \frac{n}{4} \langle v \rangle$$

Partikler pr. volumenhet med gitt fart og retning:

$$d^3n(v, \theta, \phi) = \frac{n}{4\pi} f(v) dv \sin \theta d\theta d\phi,$$

Romvinkel:

$$d\Omega = \sin \theta d\theta d\phi$$

Fri veglengde:

$$\lambda = \frac{1}{\sqrt{2}n\sigma}, \quad N(x) = N(0)e^{-x/\lambda}$$

Varmeledning:

$$\vec{j} = -\kappa \vec{\nabla} T, \quad \frac{dQ}{dt} = -\kappa \frac{dT}{dz} A, \quad \frac{\partial T}{\partial t} = D_T \cdot \vec{\nabla}^2 T$$

Fotongass, Stefan-Boltzmanns lov:

$$U = Vu(T) = VaT^4, \quad p = \frac{a}{3}T^4, \quad j = \sigma T^4, \quad \sigma = a \cdot \frac{c}{4} = \frac{\pi^2}{60} \frac{k^4}{\hbar^3 c^2}$$

Verdi av integralet

$$f(k) = \int_0^\infty x^k e^{-bx^2} dx :$$

$k$	$f(k)$	$k$	$f(k)$
0	$\frac{1}{2} \sqrt{\frac{\pi}{b}}$	1	$\frac{1}{2b}$
2	$\frac{1}{4b} \sqrt{\frac{\pi}{b}}$	3	$\frac{1}{2b^2}$
4	$\frac{3}{8b^2} \sqrt{\frac{\pi}{b}}$	5	$\frac{1}{b^3}$

Noen fysiske konstanter:

$$R = 8,315 \text{ J mol}^{-1}\text{K}^{-1} \quad \sigma = a \cdot \frac{c}{4} = \frac{\pi^2}{60} \frac{k^4}{\hbar^3 c^2} = 5,670 \cdot 10^{-8} \text{ W m}^{-2}\text{K}^{-4}$$

$$N_A = 6,02 \cdot 10^{23} \text{ mol}^{-1} \quad a = \frac{\pi^2}{15} \frac{k^4}{\hbar^3 c^3} = 7,565 \cdot 10^{-16} \text{ J m}^{-3}\text{K}^{-4}$$

$$k = 1,38 \cdot 10^{-23} \text{ J K}^{-1} \quad h = 6,63 \cdot 10^{-34} \text{ Js}$$

$$0^\circ\text{C} = 273,15 \text{ K.} \quad 1 \text{ atm} = 760 \text{ mmHg} = 760 \text{ torr} = 1,0133 \cdot 10^5 \text{ N/m}^2.$$