

NORGES TEKNISK-  
NATURVITENSKAPELIGE UNIVERSITET,  
INSTITUTT FOR FYSIKK

Faglig kontakt under eksamen:  
Institutt for fysikk  
Prof. Arnljot Elgsæter 7359 3431  
(stedfortreder for Arne Mikkelsen)

**KONTINUASJONSEKSAMEN I EMNE SIF4016 FYSIKK 4**  
**KONTINUASJONSEKSAMEN I EMNE SIF4016 TERMISK FYSIKK**  
Mandag 30. juli 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 vekttall). Ved numeriske svar må du gi både tallverdi og enhet. Oppgitte formler på siste side.

**Oppgave 1.**

a) Et mol gass følger van der Waals tilstandslikning

$$p = \frac{RT}{V - b} - \frac{a}{V^2}$$

der  $a$  og  $b$  er konstanter og  $V$  er (molart) volum til gassen. Varmekapasiteten  $C_V$  er uavhengig av  $T$  og volumet  $V$ .

Bestem uttrykket for gassens indre energi, og vis at det kan skrives

$$U = C_V T - \frac{a}{V} + U_0$$

der  $U_0$  er en konstant.

Tips: Sett opp differensiallikning for  $U(T, V)$  der du bl.a. bruker oppgitt uttrykk for  $\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T$ .

b) van der Waals gassen presses gjennom en porøs plugg (Joule-Thomson-eksperimentet). En slik prosess er isentalpisk. Forklar først hva vi mener med en isentalpisk prosess. Et slikt eksperiment brukes til å avkjøle van der Waals gassen. I starttilstanden (før gjennomgangen av den porøse pluggen) er  $V_0 = 5b$  og  $T_0 = \frac{1}{2} \frac{a}{Rb}$ . I slutttilstanden kan volumet  $V_S$  regnes uendelig stort og temperaturen er  $T_S$ . Finn sluttemperaturen  $T_S$  uttrykt ved  $T_0$ . Varmekapasiteten for ett mol er  $C_V = \frac{3}{2}R$ .

**Oppgave 2.**

To gassflasker er koplet sammen med et rør med en stoppventil. Den ene flaske, A, inneholder  $V_{A0} = 40 \text{ dm}^3$  nitrogen (N<sub>2</sub>) med trykk  $p_{A0} = 12 \text{ atm}$ . Den andre flaske, B, inneholder  $V_{B0} = 20 \text{ dm}^3$  heliumgass (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 gassmolekyler er det i hver av flaskene? Ventilen åpnes og det etableres likevekt med gassene fullstendig blandet. Hva blir sluttrykket  $p_f$  i flaskene? Hva er molbrøkene  $x_A$  og  $x_B$  for henholdsvis nitrogen og helium i blandingen?

b) Hva ville sluttrykket  $p_f$  blitt dersom flaske B også inneholdt nitrogen (med volum  $V_{B0} = 20 \text{ dm}^3$  og trykk  $p_{B0} = 5,0 \text{ atm}$ ). Flaske A er som gitt over. Beregn også den totale entropiendringen  $\Delta S$  for gassene under denne prosessen.

**Oppgave 3.**

To like mengder vann med masse  $m$  men med ulike temperaturer  $T_1$  og  $T_2$  blir blandet sammen adiabatisk under konstant trykk. Vis at universets entropiendring ved denne prosessen er

$$\Delta S = 2mc_p \ln \left\{ \frac{T_1 + T_2}{2\sqrt{T_1 T_2}} \right\}$$

der  $c_p$  er vannets spesifikke varmekapasitet ved konstant trykk. Vis at  $\Delta S \geq 0$ .

**Oppgave 4.**

a) En svak saltløsning i vann kan betraktes som en ideell blanding. Dersom trykket holdes konstant vil det kjemiske potensialet for løsningsmiddelet i en svak saltløsning kunne uttrykkes

$$\mu_i(p, T + dT, x) = \mu_i(p, T, 0) - sdT + kT \ln x,$$

Vis på grunnlag av dette at frysepunktdepresjonen  $\Delta T$  ved konstant trykk kan uttrykkes:

$$\frac{\Delta T}{T_0} = -\frac{RT_0}{l_{sm}} \cdot x_s$$

der  $l_{sm}$  er molar smeltevarme for is og  $x_s$  er molfraksjonen av oppløste partikler. Anta at den faste fasen (is) er rein, dvs. ikke noe løst salt.

b) Beregn frysepunktdepresjonen  $\Delta T$  når du løser 5,0 % (vektprosent) NaCl i vann.

**Oppgitt:**

Smeltevarme H<sub>2</sub>O:  $l_{sm} = 6,0 \text{ kJ/mol}$ .

Atomvekter: Natrium 35,5; klor 23,0, hydrogen 1,0, oksygen 16,0.

**Oppgave 5.**

a) I denne oppgaven betraktes stasjonær varmeledning i radiell retning gjennom et sylindrisk metallrør. Metallrøret har konstant varmeledningsevne  $\kappa$ . Vis at temperaturen i røret i avstanden  $r$  fra sylinderaksen er gitt ved

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

der  $A$  og  $B$  er konstanter.

b) Det sylindriske røret har indre radius  $R_1$ , ytre radius  $R_2$  og lengde  $L$ . Indre rørflate ved radius  $R_1$  holder konstant temperatur  $T_1$  og ytre rørflate ved radius  $R_2$  holder konstant temperatur  $T_2$ . Anta  $T_1 > T_2$ . Finn uttrykk for total varmestrøm  $\dot{Q}$  (varmemengde pr. tidsenhet) som strømmer fra indre til ytre overflate.

c) Ytterveggen av røret er omgitt av luft med konstant temperatur  $T_0$ . Temperaturfallet mellom ytre rørvegg og lufta er bestemt av varmeovergangstallet  $h$  slik at varmestrømtettheten (varmemengde pr. flate- og tidsenhet) blir

$$j = h \cdot (T_2 - T_0).$$

Finn uttrykk for rørets overflatetemperatur  $T_2$  gitt ved bl.a.  $T_1$  og  $T_0$ .

\*\*\*\*\*

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:

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

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:

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

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:

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

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

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

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