

## 5.4 Maxwellrelasjonene

(65)

$$U; H = U + pV; F = U - TS; G = U + pV - TS$$

Differensialer:

$$dU = TdS - pdV$$

$$dH = TdS + Vdp$$

$$dF = -SdT - pdV$$

$$dG = -SdT + Vdp$$

Naturlige variable:

$$U(S, V)$$

$$H(S, p)$$

$$F(T, V)$$

$$G(T, p)$$

Alle på samme form:

$$df = u dx + v dy$$

potensialet naturlige  
variable

$$\text{Da er } u = (\partial f / \partial x)_y \quad \text{og} \quad v = (\partial f / \partial y)_x$$

$$\text{og dermed} \quad (\partial u / \partial y)_x = (\partial v / \partial x)_y$$

som er Maxwellrelasjonene.

$$\text{F.eks: } T = (\partial U / \partial S)_V \quad \text{og} \quad p = -(\partial U / \partial V)_S$$

$$\Rightarrow (\partial T / \partial V)_S = -(\partial p / \partial S)_V$$

Med utgangspunkt i  $U(S, V)$  og  $dU = TdS - pdV$  kan  $H, F$  og  $G$  begrunnes med et ønske om variabelskifte, og dette oppnår vi med en

Legendretransformasjon: Vi får  $g(u, y)$  med

$$g = f - u \cdot x, \text{ for da er}$$

$$dg = df - u dx - x du = v dy - x du, \quad dU$$

$$g = g(u, y) \text{ med } x = -\partial g / \partial u \quad \text{og} \quad v = \partial g / \partial y.$$

(66)

Anvendt på  $H$ ,  $F$  og  $G$ :Oppnår  $H(S, p)$  med  $H = U - (-p) \cdot V$ :

$$dH = dU + p dV + V dp = T dS + V dp$$

$$H = H(S, p) \text{ med } T = (\partial H / \partial S)_p \text{ og } V = (\partial H / \partial p)_S$$

Oppnår  $F(T, V)$  med  $F = U - T \cdot S$ :

$$dF = dU - T dS - S dT = -p dV - S dT$$

$$F = F(T, V) \text{ med } p = -(\partial F / \partial V)_T \text{ og } S = -(\partial F / \partial T)_V$$

Oppnår  $G(p, T)$  med  $G = F - (-p) \cdot V$ 

$$dG = dF + p dV + V dp = -S dT + V dp$$

$$G = G(p, T) \text{ med } S = -(\partial G / \partial T)_p \text{ og } V = (\partial G / \partial p)_T$$

### 5.5 Joule - Thomson - koeffisienten

Kap. 2.11:  $\mu_{JT} = \left( \frac{\partial T}{\partial p} \right)_H$  og vi må ha  $\mu_{JT} > 0$ for å få  $\Delta T < 0$  ved trykkfall gjennom dysen, slik at varmepumpa / kjøleskapet virker som den/det skal.

Med syklistisk regel,

$$\underbrace{\left( \frac{\partial T}{\partial p} \right)_H}_{\mu_{JT}} \underbrace{\left( \frac{\partial p}{\partial H} \right)_T}_{\frac{1}{G_p}} \underbrace{\left( \frac{\partial H}{\partial T} \right)_p}_{-1} = -1,$$

har vi

$$\mu_{JT} = -\frac{1}{G_p} \left( \frac{\partial H}{\partial p} \right)_T$$

Med  $p$  og  $T$  som variable innfører vi  $G = H - TS$ ,dvs  $H = G + TS$ .

$$\Rightarrow \left(\frac{\partial H}{\partial P}\right)_T = \left(\frac{\partial G}{\partial P}\right)_T + T \left(\frac{\partial S}{\partial P}\right)_T \quad (67)$$

Fra s. 60:  $(\partial G / \partial P)_T = V$ ;  $(\partial S / \partial P)_T = -(\partial V / \partial T)_P$   
(og s. 66)

$$\Rightarrow \mu_{fT} = \frac{V}{C_p} (T \cdot \alpha_v - 1) ; \alpha_v = \frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_P$$

som kan regnes ut fra tilstandsligningen.

Eks: Ideell gass,  $\alpha_v = 1/T \Rightarrow \mu_{fT} = 0$

van der Waals tilstandsligning (J.D. van der Waals; NP 1910)

Gir kvalitativ beskrivelse av gass-veeskje likevekter og faseoverganger.

Justerer ideell gass tilstandsligning

$$PV = RT$$

for  $n = 1$  mol, for å ta hensyn til:

(i) Molekylene størrelse. Anta at 1 mol okkuperer et volum  $b$ . Da må  $V$  erstattes med  $V-b$ , dvs tilgjengelig volum for et gitt molekyl.

$$P = RT / (V-b)$$

(ii) En svak tiltrekkende kraft mellom (nøytrale) molekyler. Kraften avtar med økende avstand mellom moleylene, dvs med økende volum  $V$ .

$N$  molekyler tiltrekkes av  $N-1 \approx N$  molekyler slik at reduksjonen i indre energi blir proporsjonal med  $N^2/V$ . Dette gir et bidrag til trykket i fluidet, som uten tilførsel av varme, dvs  $dS=0$ , kan bestemmes fra TDI,  $0 = dU + pdV$ , dvs  $p = -(dU/dV)_S \sim -\frac{\partial}{\partial V} (-1/V) = -1/V^2$ . Dermed:

$$P = RT / (V-b) - a/V^2$$

som er van der Waals tilstandslegning for  $n=1$  mol. (68)

For  $n$  mol:  $p = nRT/(V-nb) - an^2/V^2$

Enheter:  $[b] = m^3/mol$ ;  $[a] = Pa \cdot m^6/mol^2$

$$\begin{aligned} \text{Vi ønsker å bestemme } \mu_{fT} &= C_p^{-1} \left( T \left( \frac{\partial V}{\partial T} \right)_p - V \right) \\ &= C_p^{-1} \left[ T \left( \frac{\partial V}{\partial T} \right)_p' - V \right] \end{aligned}$$

Med  $n=1$  mol gir vdW

$$\begin{aligned} T(V, p) &= \frac{1}{R} \left( p + \frac{a}{V^2} \right) (V - b) \\ \Rightarrow \left( \frac{\partial T}{\partial V} \right)_p &= \frac{1}{R} \left[ p + \frac{a}{V^2} - \frac{2a}{V^3} (V - b) \right] \\ &= \frac{1}{R} \left[ \frac{RT}{V-b} - \frac{2a(V-b)}{V^3} \right] \\ \Rightarrow \mu_{fT} &= C_p^{-1} \left[ \frac{RT}{\frac{RT}{V-b} - \frac{2a(V-b)}{V^3}} - V \right] \end{aligned}$$

Inversjonskurven  $p(T)$  som gir  $\mu_{fT} = 0$  skiller områdene i  $pT$ -diagrammet som gir avkjøling ( $\mu_{fT} > 0$ ) og oppvarming ( $\mu_{fT} < 0$ ).

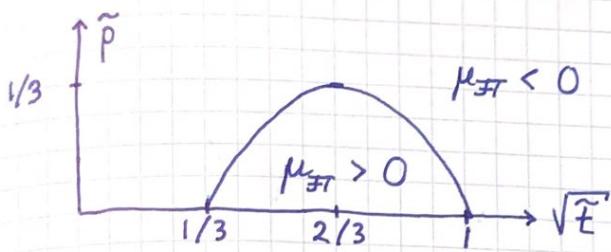
$$\begin{aligned} \mu_{fT} = 0 \Rightarrow \frac{RT}{V-b} - \frac{2a(V-b)}{V^3} &= \frac{RT}{V} \\ \Rightarrow \frac{2a(V-b)}{V^3} &= RT \left( \frac{1}{V-b} - \frac{1}{V} \right) = \frac{RTb}{V(V-b)} \\ \Rightarrow \frac{RTb}{2a} &= \left( \frac{V-b}{V} \right)^2 = \left( 1 - \frac{b}{V} \right)^2 \\ \Rightarrow V &= b / \left( 1 - \sqrt{RbT/2a} \right) \end{aligned}$$

som innsatt i  $p = RT/(V-b) - a/V^2$  gir [se s. 78 H22 for detaljer]

$$p(T) = \frac{a}{b^2} \left\{ -3T/T_0 + 4\sqrt{T/T_0} - 1 \right\} ; T_0 = 2a/Rb$$

eller, med  $p_0 = a/b^2$  og dimensjonsløse størrelser

$$\tilde{p} = p/p_0 \text{ og } \tilde{T} = T/T_0 : \tilde{p} = -3\tilde{T} + 4\sqrt{\tilde{T}} - 1$$



(69)

$$\tilde{p} = p/p_0$$

$$\tilde{T} = T/T_0$$

$$p_0 = a/b^2, \quad T_0 = 2a/Rb$$

Eks: R-134a ( $C_2H_2F_4$ )

$$a \approx 1.0 \text{ Pa} \cdot \text{m}^6, \quad b \approx 9.6 \cdot 10^{-5} \text{ m}^3$$

$$\Rightarrow p_0 \approx 109 \text{ MPa}, \quad T_0 \approx 2500 \text{ K}$$

Lab:  $p \approx 1 \text{ MPa}, \quad T \approx 297 \text{ K}$  (v/cinngang dyse)

$$\Rightarrow \tilde{p} \approx 0.01, \quad \sqrt{\tilde{T}} \approx 0.34$$

$$\mu_{\text{eff}} = \left( \frac{\Delta T}{\Delta p} \right)_{\text{dyse}} = -\frac{22.5 \text{ K}}{7.5 \text{ bar}} = 3.0 \text{ K/bar}$$

Mer om vdW tilst.lign. i forb. med faseoverganger.

## 6.2 Magnetiske systemer

Vi betrakter fast stoff med atomære (eut. molekylære)

magnetiske dipoler med dipolmoment  $\vec{m}$ .

Kan da typisk neglisjere på  $dV$ -arbeid. Men arbeid utføres når magn. dipoler endrer retning i et ytre magnetfelt.

Fra elmag:

$E_p = -\vec{m} \cdot \vec{B}_0 = -\vec{m} \cdot \mu_0 \vec{H} =$  pot. energi for dipol med moment  $\vec{m}$  i ytre felt  $\vec{B}_0$ .

$\vec{H} = \vec{B}_0/\mu_0 = H$ -feltet ; også kalt magnetfeltet

$\mu_0$  = vakuumpermeabiliteten

Enheter:  $[m] = \text{Am}^2, \quad [B_0] = \text{T}, \quad [H] = \text{A/m}$

Systemets totale magn. dipolmoment:  $\vec{M} = \sum_i \vec{m}_i$

(70)

Arbeid utført på omgivelsene av homogent system når  
 $\vec{M}$  endres til  $\vec{M} + d\vec{M}$ : [se s.2 i øving 7]

$$dW = -\mu_0 \vec{H} \cdot d\vec{M} = -\mu_0 H dM \quad (\text{som regler er } \vec{M} \parallel \vec{H})$$

TDI blir:  $TdS = dU - \mu_0 H dM$

$\Rightarrow$  Ulike relasjoner utledet med  $p dV$ -arbeid kan oversettes til magnetiske system ved å la  $p \rightarrow -\mu_0 H$  og  $V \rightarrow M$ . Tilstandsligninger må nå bli på formen  $f(H, M, T) = 0$ .

[Øring 7: Adiabatisk demagnetisering]

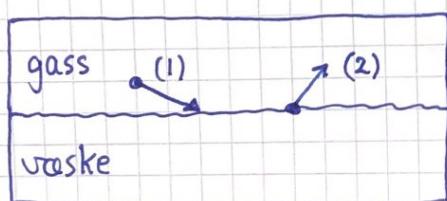
## 7. Materielt åpne systemer

### 7.1 Kjemisk potensial

Mekanisk og termisk kontakt gir utveksling av arbeid og varme mellom system og omgivelser.

Nå skal vi i tillegg tillate utveksling av partikler.

Eks 1: Gass-væske faseliknende



Med væskefasen som system:

(1) Kondensasjon,  $dN > 0$

(2) Fordampning,  $dN < 0$