

$$\text{Ideell gass: } T \frac{\partial V}{\partial T} - V = T \cdot \frac{V}{T} - V = 0$$

(75)

$$\Rightarrow \underline{\mu_{fT}} = 0 \Rightarrow \Delta T = 0$$

Hit 07.03.13 Reelle gasser: $\mu_{fT} \neq 0 \Rightarrow \Delta T \neq 0$

12.03.13 Eks: van der Waals - gass

$$p = \frac{RT}{V-b} - \frac{a}{V^2} \quad (\text{for } N=N_A, \text{ dvs } n=1 \text{ mol gass})$$

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

$$\Rightarrow \mu_{fT} = G_p^{-1} \left\{ RT \left[\frac{RT}{V-b} - \frac{2a(V-b)}{V^3} \right]^{-1} - V \right\}$$

Som kan være positiv, negativ eller lik null.

Inversjonskurven $p_{inv}(T)$ defineres ved at $\mu_{fT} = 0$

For vdW-gass:

$$\frac{RT}{V-b} - \frac{2a(V-b)}{V^3} = \frac{RT}{V}$$

$$\Rightarrow RT \underbrace{\left(\frac{1}{V-b} - \frac{1}{V} \right)}_{= \frac{b}{V(V-b)}} = \frac{2a(V-b)}{V^3}$$

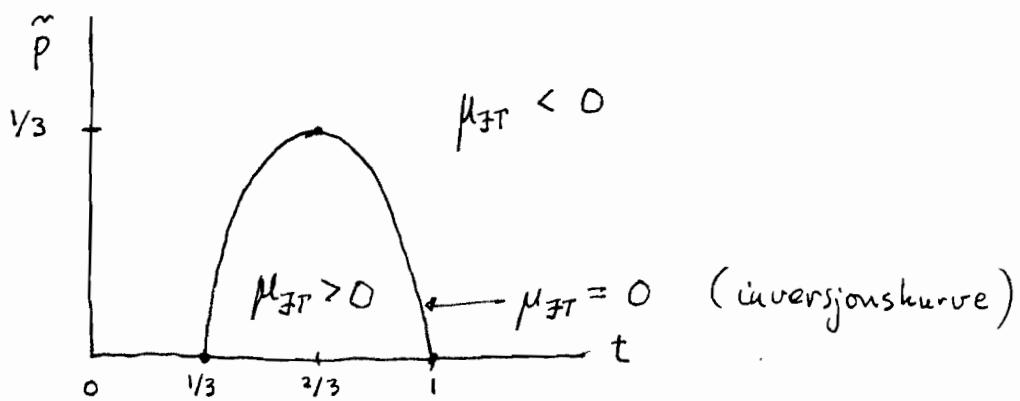
$$\Rightarrow \frac{RT \cdot b}{2a} = \frac{(V-b)^2}{V^2} = \left(1 - \frac{b}{V}\right)^2$$

$$\Rightarrow \sqrt{\frac{T}{T_0}} = 1 - \frac{b}{V} \Rightarrow V = \frac{b}{1 - \sqrt{T/T_0}} \quad T_0 \equiv \frac{2a}{Rb}$$

$$\Rightarrow p_{inv}(T) = \frac{RT}{V-b} - \frac{a}{V^2} = \dots = \frac{a}{b^2} \left\{ -1 + 4\sqrt{\frac{T}{T_0}} - 3\frac{T}{T_0} \right\}$$

Skalent trykk, $\tilde{p} = b^2 p_{\text{iso}} / a$, som funksjon av
skalent temperatur, $t = \sqrt{T/T_0}$: $\tilde{p}(t) = -1 + 4t - 3t^2$

(76)



$\mu_{FT} > 0 \Rightarrow \Delta T$ og Δp samme fortegn
 \Rightarrow arkjølning ved trykksredusjon

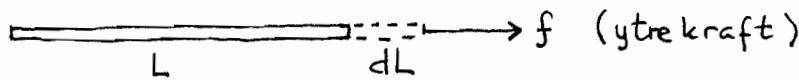
Oppgaver:

- Vis at gasser som O_2 og N_2 (og dermed luft) gir arkjølning ved normale betingelser ($300K$, 1 bar). (Finn parametre med google, wikipedia e.l.)
- Hva gir vdW-modellen for slags verdi for T_{inv} ($\approx T_0$) for hydrogengass ved normalt trykk? Hva er p og T på toppen av inversionskurven for hydrogengass?
(Pass på enhetene!)

6.2 Magnetiske systemer

Først noen eksempler på ulike typer arbeid dW (utført av systemet, på omgivelsene) :

- Gasstrykk mot stempel : $dW = p dV$
- Stikk, elastisk stas :



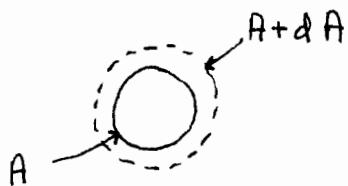
$$dW = -f dL$$

Samme form som $p dV \Rightarrow$ diverse uttrykk og relasjoner

Kan "oversettes" med erstatningene $p \rightarrow -f$ og $V \rightarrow L$.

Eks: Den termodyn. identiteten, $T dS = dU + p dV$, blir for
elastisk stas: $T dS = dU - f dL$

- Såpeboble :



$$dW = -\sigma dA$$

σ = overflatespenningen (= kraft pr lengdeenhed)

$$\Rightarrow p \rightarrow -\sigma, V \rightarrow A$$

- Batteri :

$$dW = V dq$$

V = spenning

dq = transportert ladning (= "omgivelsene")

$$\Rightarrow p \rightarrow V, V \rightarrow q$$

↑ ↑
spenning volum

- Magnetiske dipoler i ytre magnetfelt:

\vec{M} = totalt magnetisk moment

$\vec{B} = \mu_0 \vec{H} = \text{magnetfelt}$

$$E_p = -\vec{B} \cdot \vec{M} = \text{potensiell energi} \quad (\text{lavest når } \vec{M} \sim +\vec{B}, \text{ høiest når } \vec{M} \sim -\vec{B})$$

\Rightarrow Arbeid utført ved å endre magn. moment fra \vec{M} til $\vec{M} + d\vec{M}$:

$$dW = -\vec{B} \cdot d\vec{M} = -\mu_0 \vec{H} \cdot d\vec{M} = -\mu_0 \vec{H} dM$$

der vi antar at netto magnetisering er langs det ytre feltet, $\vec{M} \parallel \vec{H}$

\Rightarrow Analogien til $p dV$ -arbeid er:

$$p \rightarrow -\mu_0 \vec{H}, \quad V \rightarrow M$$

Derved:

$$\text{T.D.I: } T dS = dU - \mu_0 \vec{H} dM$$

$$\text{Entalpi: } H = U + pV \Rightarrow H = U - \mu_0 \vec{H} M$$

$$TdS = dH - Vdp \Rightarrow TdS = dH + \mu_0 M d\vec{H}$$

$$\text{Helmh. fri energi: } F = U - TS$$

$$dF = -SdT - pdV \Rightarrow dF = -SdT + \mu_0 \vec{H} dM$$

$$\text{Gibbs fri energi: } G = H - TS$$

$$dG = -SdT + Vdp \Rightarrow dG = -SdT - \mu_0 M d\vec{H}$$

$$\text{Tilstandsligning: } p(V, T) \Rightarrow \vec{H}(M, T) \text{ evt } M(\vec{H}, T)$$

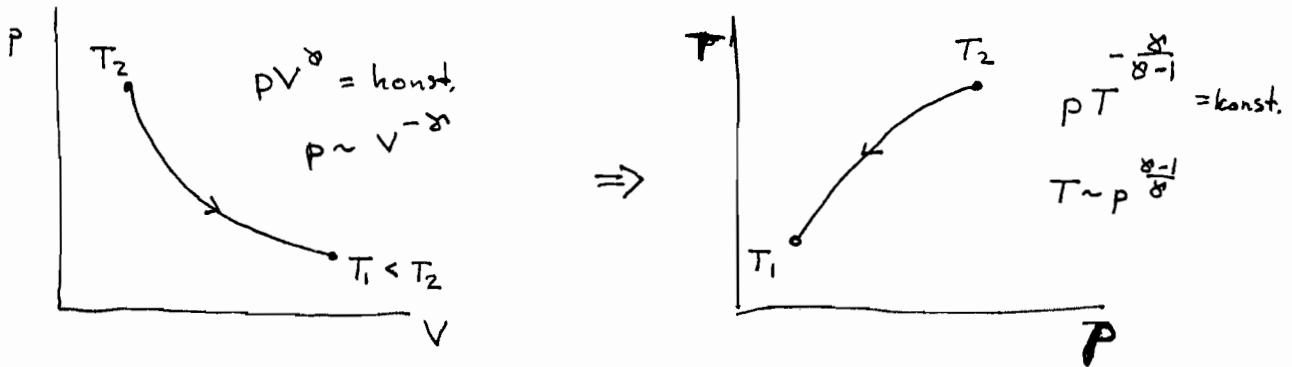
$$\text{Eks: Curies lov, } M(\vec{H}, T) = A \vec{H}/T \quad (A = \text{konst.})$$

[Sant felts, lineær respons, ikke-rekselektivende spinne, se sør. 4 oppg 5]

Eks: Adiabatisk demagnetisering (Magnetisk kjøling)

79

Fra tidligere, adiabatisk ekspansjon (ideell gass):



Hvis vi nå betrakter et magnetisk system (en paramagnet), må vi forvente at avkjøling kan oppnås dersom vi skrur av det ytre magnetfeltet til adiabatisk, dvs med $dQ=0$.

Med " $p dV$ "-arbeid har vi

$$\begin{aligned}\delta Q &= T dS = dU + p dV = dH - V dp \\ &= (\partial H / \partial T)_p dT + (\partial H / \partial p)_T dp - V dp\end{aligned}$$

Her er $(\partial H / \partial T)_p = C_p$, og fra s 74/74B har vi at $(\partial H / \partial p)_T = V - T (\partial V / \partial T)_p$, slik at

$$\delta Q = C_p dT - T \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_p dp$$

Med magn. system og " $-\mu_0 \mathcal{H} dM$ "-arbeid har vi derfor:

$$\delta Q = C_{\text{je}} dT + \mu_0 T \left(\frac{\partial M}{\partial T} \right)_{\text{je}} d\mathcal{H}$$

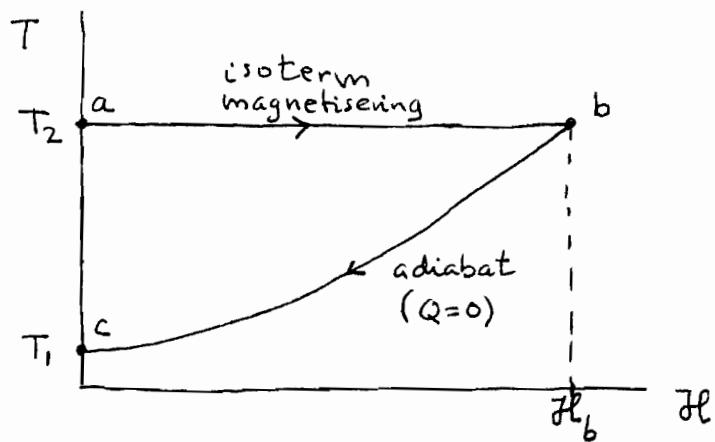
der $C_{\text{je}} = (\delta Q / dT)_{\text{je}} = (dH / dT)_{\text{je}}$, varmekap. med $\mathcal{H}=\text{konst.}$

Økt temperatur (med konst. \mathcal{H}) gir redusert innretting av spinnene, dvs redusert M , slik at $(\partial M / \partial T)_{\text{je}} < 0$.

[Eks: Curies lov, $M = A \mathcal{H} / T$, gir $(\partial M / \partial T)_{\text{je}} = -A \mathcal{H} / T^2 < 0$]

Med $\delta Q=0$ vil dermed dT og $d\mathcal{H}$ ha samme fortegn, dvs arkjøling med $d\mathcal{H} < 0$.

Vi velger nå en prosess der vi først magnetiserer systemet isotermt og deretter skår av magnetfeltet uten termisk kobling til omgivelsene:



a: $\mathcal{H}=0$, paramagnet med $M=0$, termisk likevekt med omgivende reservoar, f.eks. flytende He med $T_2 \approx 4K$

$a \rightarrow b$: øker ytre felt fra 0 til \mathcal{H}_b , økende grad av innretting av spinn langs $\vec{\mathcal{H}}$, entropien arter, $\Delta S < 0$, dvs varme avgis til omgivelsene, $Q_2 = T_2 \Delta S < 0$

$b \rightarrow c$: systemet varmeisoleres fra omgivelsene slik at $Q=0$ mens feltet reduseres fra \mathcal{H}_b til 0, negativ $d\mathcal{H}$ gir negativ dT , dvs avkjøling til $T_1 < T_2$

Dette kan i prinsipp gi svart lav temperatur. Med en ideal paramagnet, dvs ikke-rekselvirkende spinn, blir systemets entropi en funksjon av magnetiseringen M (alene), $S = S(M)$, og siden $M \sim \tanh(\mu_B \mu_0 \mathcal{H} / kT)$, vil da en adiabatisk, reversibel prosess fra b til c gi vendret S , dvs vendret M , dvs vendret forhold \mathcal{H}/T , med andre ord $T = \mathcal{H} \cdot (T_b / \mathcal{H}_b)$.

Følgelig $T \rightarrow 0$ hvis $\mathcal{H} \rightarrow 0$. I praksis vil det være en viss kobling mellom spinnene, som gir et "rest-magnetfelt" forskjellig fra null.

7.1 Kjemisk potensial

"Åpent system" til nå:

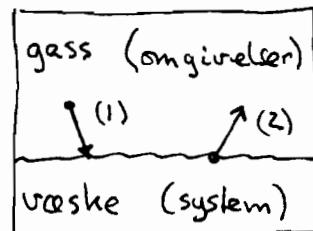
Mekanisk åpent: utveksling av arbeid mellom system og omgivelser

Termisk - - - : — " — Varme — — " —

Nå ser vi på:

Materielt åpent: — " — partikler — — " —

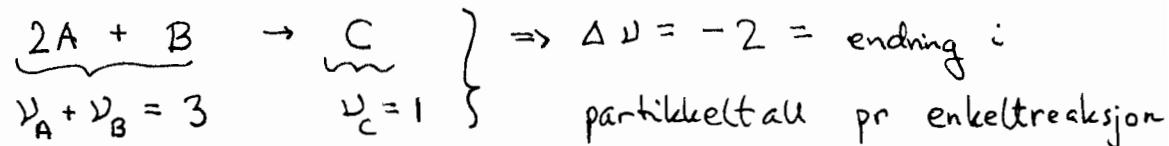
Eks 1:



(1) Kondensasjon

(2) Fordampning

Eks 2: Kjemisk reaksjon



Antar først én type partikler i systemet (én komponent).

Med $N = \text{konst.}$ har vi

$$dU = T dS - p dV \quad (\text{T.D.I.; energibevarelse})$$

Partikler inn eller ut av systemet bærer med seg energi, så T.D.I. må modifiseres:

$$dU = T dS - p dV + \mu dN$$

når dN partikler kommer inn i systemet ($N \rightarrow N + dN$)

Vi ser at μ representerer økningen i U pr tilført partikkel dersom S og V holdes konstant:

$$dS = dV = 0, \quad dN = 1 \quad \Rightarrow \quad dU = \mu$$

Ser også at (siden dU er et totalt differensial)

$$\mu = \left(\frac{\partial U}{\partial N} \right)_{S,V}$$

Pga sin sentrale betydning i forb. med kjemiske reaksjoner og kjemiske likevektet, betegnes μ det kjemiske potensial

Oftest hensiktsmessig med S og V som frie variable. Som regel mye mer hensiktsmessig med p og T som frie variable.

\Rightarrow bruker G i stedetfor U som energifunksjon:

$$G = U + pV - TS$$

Vi husker at G er minimal i likevekt, dvs når systemet er i likevekt med omgivelsene, der omgivelsene karakteriseres med gitt trykk p og gitt temperatur T .

$$\text{Med } dG = dU + pdV + Vdp - TdS - SdT$$

$$\text{og } dU + pdV - TdS = \mu dN$$

har vi

$$dG = Vdp - SdT + \mu dN$$

som betyr at μ = endring i G pr tilført partikkel med p og T holdt konstant

Dvs:

$$\boxed{\mu = \left(\frac{\partial G}{\partial N} \right)_{P,T}}$$

Hvis flere typer partikler (komponenter):

$i = 1, 2, \dots, c$ (angir partikkeltypen)

$$N_i \rightarrow N_i + 1 \Rightarrow G \rightarrow G + \mu_i \quad (p, T \text{ konst.})$$

med (generelt) $\mu_1 \neq \mu_2 \neq \dots \neq \mu_c$

Derved:

$$dG = V dp - S dT + \sum_{i=1}^c \mu_i dN_i$$

dvs

$$\boxed{\mu_i = \left(\frac{\partial G}{\partial N_i}\right)_{p,T, N_j \neq i}}$$

Kjem. pot. for partikkeltype i

Minner om begrepene

ekstensiv variabel: mengdeproporsjonal (V, U, S, H, \dots)

intensiv — : mengdeuavhengig (p, T, \dots)

Når U, V og S er ekstensive, må også $G = U + pV - TS$ være ekstensiv.

Med $c=1$ betyr dette: $G = g \cdot N$; $g = g(p, T) = \text{Gibbs fri energi pr partikkell}$

$$\text{Derved: } \mu = (\partial G / \partial N)_{p,T} = g(p, T) = G/N$$

Ekstensiv G for $c > 1$ betyr at

$G \rightarrow \lambda G$ hvis $\{N_i\} \rightarrow \{2N_i\}$, $i=1, 2, \dots, c$, dvs rett og slett en skalering av hele systemet, med faste molbrøker $x_i = N_i / N$.

[Etter skalering: $x_i = 2N_i / (2N_1 + 2N_2 + \dots + 2N_c) = 2N_i / 2N = N_i / N$; uendret!]

[Hvis f.eks. $\mu_1 \neq \mu_2$ så vil $\{N_1 \rightarrow N_1 + 1, N_2 \rightarrow N_2 - 1\}$ ikke endre N , men G blir åpenbart endret]

Med andre ord:

$$G(p, T, \lambda N_1, \dots, \lambda N_i, \dots, \lambda N_c) = \lambda \cdot G(p, T, N_1, \dots, N_i, \dots, N_c)$$

slik at

$$\mu_i(p, T, \lambda N_1, \dots, \lambda N_i, \dots, \lambda N_c) = \frac{\partial G(p, T, \lambda N_1, \dots, \lambda N_i, \dots, \lambda N_c)}{\partial (\lambda N_i)}$$

$$= \lambda \frac{\partial G(p, T, N_1, \dots, N_i, \dots, N_c)}{\lambda \partial N_i} = \mu_i(p, T, N_1, \dots, N_i, \dots, N_c)$$

Som betyr at de kjemiske potensialene μ_i er intensive variable, i den forstand at de ikke endres dersom alle N_j skaleres med samme faktor λ , dvs at molbrøkene $x_j = N_j/N$ ikke endres.

Siden $\sum_{j=1}^c N_j = N$, er $\sum_{j=1}^c x_j = 1$, så det er $c-1$ (og ikke c) uavhengige molbrøker, dvs $c-1$ uavh. partikkeltall.

7.2 Likevektsbetingelser

Hvis trykket p ikke er det samme overalt i systemet, dvs hvis $\nabla p \neq 0$, vil vi få netto massestrøm, fra høy til lav p .

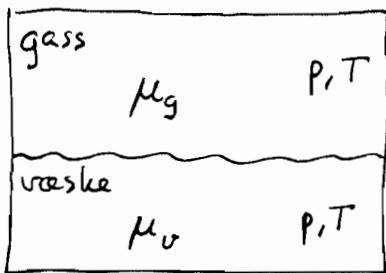
Tilsvarende, hvis T ikke er den samme overalt, dvs $\nabla T \neq 0$, får vi varmestrøm, fra høy mot lav T .

Endelig, hvis ikke alle μ_i har konstante verdier over hele systemet, dvs hvis en eller flere $\nabla \mu_i \neq 0$, kan vi oppnå $\Delta G < 0$ ved å flytte noen partikler, ΔN_i , fra steder med høy μ_i til steder med lavere μ_i . Derved:

System i likevekt har konst. verdier av p, T og alle μ_i over hele systemet

Eks: H_2O i gass- og væskefase.

(85)



Hvis $\mu_g > \mu_v$ vil G endres med $\Delta G = (\mu_v - \mu_g) \Delta N < 0$ dersom ΔN molekyler går fra gass- til væskefasen, dvs kondenserer. Omvendt vil $\Delta G = (\mu_g - \mu_v) \Delta N < 0$ hvis $\mu_g < \mu_v$ og ΔN molekyler fordamper fra væske- til gassfasen.

Dermed er likevekt mellom gass- og væskefase kun mulig hvis $\mu_g = \mu_v$, da har vi koeksistens ("sameksistens") mellom vann og vanndamp.
Ligningen $\mu_g(p, T) = \mu_v(p, T)$ bestemmer fordampningskurven
 $T_{co}(p)$, eksempelvis 373 K hvis $p = 1 \text{ atm}$

7.3 Ideelle blandinger

Vi bruker en idealisert modell for å finne ut hvordan μ_i avhenger av sammensetningen av stoffer i en blanding. Antagelsene er:

1. Blandingsentropi som ved ideelle gasser:

$$\Delta S_{mix} = -k \sum_{j=1}^c N_j \ln x_j \quad (\text{se s. 60 og 63}) \quad (x_j = \frac{N_j}{N})$$

2. Ekstensive størrelser som U og V endres ikke ved blanding

1. og 2. gjelder for ideelle gasser, og er en god tilnærming i mange reelle situasjoner (f.eks. isotop-blendinger, blanding av "lignende" molekyler, for løsemiddelet i svake opplosninger, og for beregning av kjemiske likevektter (se nedenfor)).

(86)

Antagelse 2. betyr at \textcircled{A} \textcircled{B} og \textcircled{B} \textcircled{A} gir samme U og V . Og antagelse 1. følger egentlig av 2.

Vi skal vise at dette gir:

$$\boxed{\mu_i = \mu_i^\circ + kT \ln x_i}$$

med

μ_i = kjem. pot. for komponent i , i blanding

μ_i° = kjem. pot. for ren komponent i ($= \mu_i^\circ(p, T)$)

$x_i = N_i / N$

Bevis:

$$S = S_0 + \Delta S_{\text{mix}} ; \quad S_0 = \text{entropi for blanding}$$

$$G = U + pV - TS$$

$$= U + pV - TS_0 - T \Delta S_{\text{mix}}$$

$$= G_0 - T \Delta S_{\text{mix}} ; \quad G_0 = \text{Gibbs fri energi for blanding}$$

$$G_0 = \sum_{j=1}^c G_{0j} = \sum_{j=1}^c \mu_j^\circ N_j$$

Dermed:

$$G = \sum_{j=1}^c \mu_j^\circ N_j - T \sum_{j=1}^c (-k) N_j \ln x_j$$

$$= \sum_j N_j (\mu_j^\circ + kT \ln x_j)$$

$$\Rightarrow \mu_i = \frac{\partial G}{\partial N_i} = \mu_i^\circ + kT \ln x_i + \sum_j kT N_j \frac{1}{x_j} \frac{\partial x_j}{\partial N_i}$$

Hører $\sum_j \frac{N_j}{x_j} \frac{\partial x_j}{\partial N_i} = \sum_j \frac{N_j}{(N_j/N)} \frac{\partial x_j}{\partial N_i} = N \sum_j \frac{\partial x_j}{\partial N_i}$
 $= N \frac{\partial}{\partial N_i} \sum_j x_j = N \frac{\partial}{\partial N_i} (1) = 0$

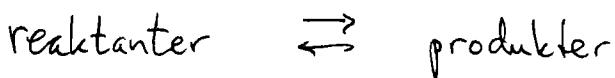
dvs $\mu_i = \mu_i^\circ + kT \ln x_i$ (qed)

Dermed er også:

$$G = \sum_{j=1}^c N_j \mu_j$$

for blandingen

7.4 Kjemiske reaksjoner



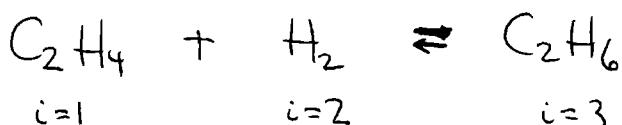
Kan skrives: $\sum_i v_i \underline{X}_i = 0$

med

v_i = stokiométrisk heftall, pos. for prod. og neg. for redut.

\underline{X}_i = molekyltype i

Eks: Hydrogenering av eten



$$\Rightarrow v_1 = v_2 = -1, \quad v_3 = +1$$

$$\underline{X}_1 = C_2H_4, \quad \underline{X}_2 = H_2, \quad \underline{X}_3 = C_2H_6$$

$$\sum_i v_i \underline{X}_i = 0 \Rightarrow -C_2H_4 - H_2 + C_2H_6 = 0$$

($\Rightarrow C_2H_4 + H_2 = C_2H_6$; OK!)

Kjemisk/Termodynamisk likevekt når G er minimal (88)

$$\text{dvs } dG = 0, \text{ dvs } \sum_j \mu_j dN_j = 0$$

Med $dz = \text{antall enkeltreaksjoner}$ er $dN_j = v_j dz$

Som gir $\sum_j \mu_j v_j dz = 0$, dvs $\boxed{\sum_j v_j \mu_j = 0}$

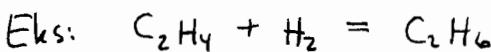
Anta ideell blanding: $\sum_j v_j (\mu_j^\circ + kT \ln x_j) = 0$

$$\Rightarrow -kT \sum_j v_j \ln x_j = \sum_j v_j \mu_j^\circ$$

$$\Rightarrow \sum_j \ln x_j^{v_j} = \ln \prod_{j=1}^c x_j^{v_j} = -\frac{\sum_j v_j \mu_j^\circ}{kT}$$

$$\Rightarrow \underbrace{\prod_{j=1}^c x_j^{v_j}}_{= e^{-\sum_{j=1}^c v_j \mu_j^\circ / kT}} = K(T) = \text{likeverkskonstanten}$$

dvs Guldberg-Waages massevirkningslau (1864)



$$\frac{x(C_2H_6)}{x(C_2H_4)x(H_2)} = K$$

eller med koncentrasjoner: $\frac{[C_2H_6]}{[C_2H_4] \cdot [H_2]} = K$

Oppgave: Bestem K ved romtemp. for denne reaksjonen, og vis at den er sterkt forskjøvet mot høyre. ($K \approx 4 \cdot 10^{17}$)

Hvit
14.03.13