

Hovedtema :

### I. Termodynamikk

[ PCH 1-8 ; LHL 13, 15-17 ; YF 17, 19-20 ]

- teori for makroskopiske systemer (stort antall partikler)
- i (eller nær) termisk likevekt
- beskriver sammenheng mellom (relativt få) "termiske størrelser" som trykk  $p$ , temperatur  $T$ , (partikkel-) tetthet  $\rho$  (evt. volum  $V$  og antall partikler  $N$ ;  $\rho = N/V$ ) osv.
- bygger på grunnleggende innsikt om varme, uttrykt i to lover:
  1. varme er en form for (overføring av) energi
  2. det er begrensninger for omsettning av varme til arbeid
- god, generell, gammel teori !  
Einstein: "The only physical theory of universal content which will never be overthrown."

### II. Kinetisk gassteori og Statistisk mekanikk

[ PCH 9 ; LHL 14, 17 ; YF 18 ]

- teori basert på molekylene sine bevegelse, samt eventuelle vekselvirksomheter mellom molekylene (stat. mek.)
- gir grunnlag for mikroskopisk mekanisk forståelse av termodynamiske størrelser ( $p, T$  osv.) og ulike transportfenomener

### III. Transportfenomener

[PCH 10; LHL 14,18; YF 17]

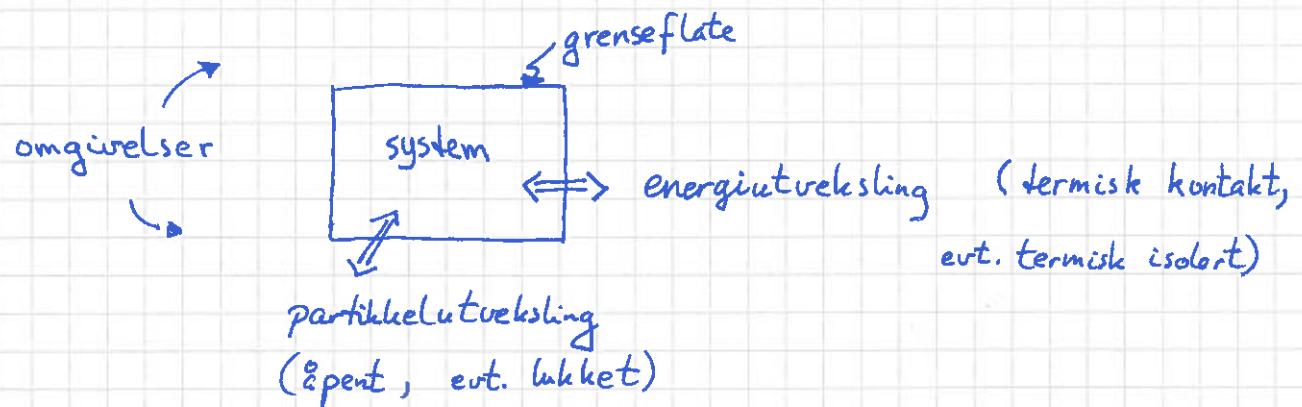
- energioverføring pga temperaturforskjeller ( $\nabla T \neq 0$ ), i medier (via kollisjoner ; varmeleddning) men også i vakuum (via elektromagnetiske bølger ; varmestråling)
- energioverføring pga strømnings (konveksjon)
- partikkelttransport pga konsentrasjonsforskjeller ( $\nabla g \neq 0$ ; diffusjon)

PCH

↓

1. Grunnbegreper [LHL 13; YF 17,18]

#### 1.1 System og omgivelser



Eks: Kaffekopp: termisk kontakt, åpen

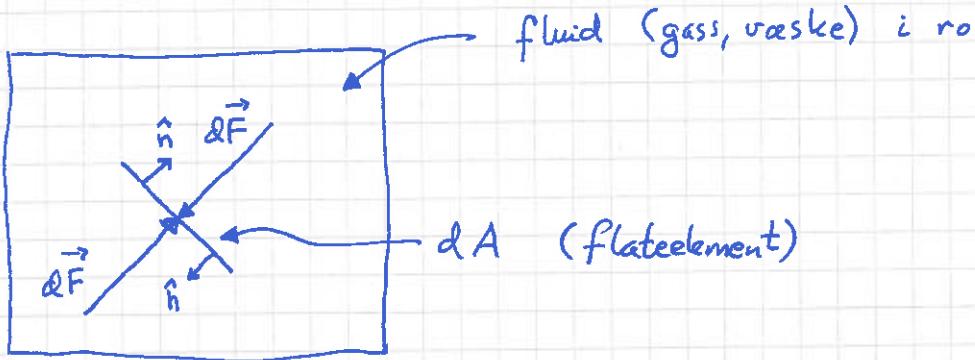
Termos m/løkk: ——— isolert, lukket

Vakuumpakket biff: ——— kontakt, ———

Trykk

[ LL 7.2, 8.1-8.4 ; YF 11.4, 12.2-12.3 ]

(3)



$\vec{dF} = -p \vec{dA} = -p \hat{n} dA$  = kraft på  $dA$  fra fluidet (på den ene siden av  $dA$ ) ; netto kraft på  $dA$  er null

$p \stackrel{\text{def}}{=} \frac{dF}{dA}$  = kraft pr flateenhet = trykket i fluidet ;

trykket er en skalar størrelse, og isotrop, dvs uavh. av  $dA$ 's orientering

[ Kommentar : Har mer generelt  $\vec{F} = \sigma \vec{A}$ , der  $\sigma$  er den sakkalte stresstensoren, generelt med både diagonale og ikke-diagonale elementer, sistnevnte ved f.eks. viskøse strømninger. Men i likevekt er  $\sigma$  diagonal, og prop. med enhetstensoren, dvs

$$\sigma = -p \begin{bmatrix} 1 & 0 & 0 \\ 0 & 1 & 0 \\ 0 & 0 & 1 \end{bmatrix},$$

der  $p$  = det hydrostatiske trykket. ]

Enhet (SI) :  $[p] = N/m^2 = Pa$  (pascal)

Andre enheter:

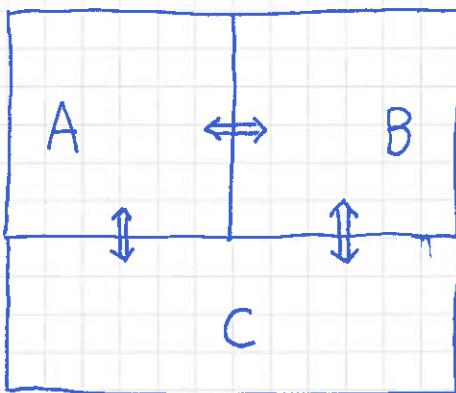
$$1 \text{ atm} \approx 1.01325 \cdot 10^5 \text{ Pa} = 1.01325 \text{ bar}$$

$$1 \text{ bar} = 10^5 \text{ Pa}$$

$$1 \text{ psi} = 1 \text{ pund} \xrightarrow{\text{vekten av}} (0.454 \text{ kg}) \text{ pr kvadratommme} (25.4^2 \text{ mm}^2)$$

## 1.2 Temperatur og termisk likevekt [LHL 13.1; YF 17.1]

(4)



$\leftrightarrow$  : termisk kontakt,  
dvs systemene kan  
utveksle energi

- hvis det ikke er netto energistrøm mellom A og B, er A og B i termisk likevekt
- A og B har da like temperatur,  $T_A = T_B$
- hvis A er i term. likevekt med B, og B er i term. likevekt med C, er også A i term. likevekt med C, og  $T_A = T_B = T_C$  (termodynamikkens 0. lov)

Temp.  $T$  måles med termometer, via andre fysiske størrelser:

- væskerølum ( $\text{økt } T \Rightarrow \text{økt volum}; \text{ som regel!}$ )
- gasstrykk ( $\text{økt } T \Rightarrow \text{økt } p$ )
- lengde av fast stoff ( $\text{økt } T \Rightarrow \text{økt } L$ )
- elektrisk motstand ( $\text{økt } T \Rightarrow \text{økt } R \text{ i metall}$ )

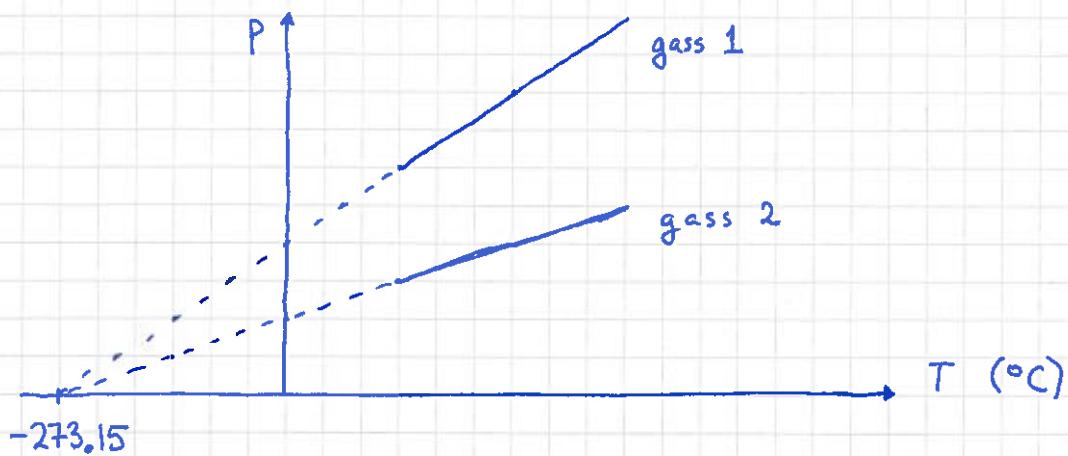
Kalibrering av  $T$  a la Celsius (m.f.l.):

$$T (\text{H}_2\text{O fryser ved } p = 1 \text{ atm}) = 0^\circ\text{C}$$

$$T (\text{H}_2\text{O koker } \text{---} \parallel \text{---}) = 100^\circ\text{C}$$

## Måling av $p(T)$ for fortynnede gasser:

(5)



Dvs: Vi mäter  $p$  prop. med  $T$  og  $p = 0$  for  $T$  ekstrapolert til  $-273.15^{\circ}\text{C}$

Dvs:  $p(T) = A \cdot T$ , med absolutt temperatur  $T$  målt i K (kelvin), slik at  $T(\text{K}) = T(\text{C}) + 273.15$

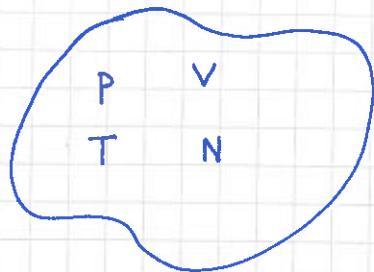
Referanse siden 1954:

Vannets trippelpunkt  $(p_t, T_t)$ , dvs der is, vann og vanndamp kan eksistere i termisk likevekt med hverandre, er (eksakt)

$$p_t = 611.73 \text{ Pa} \quad \text{og} \quad T_t = 273.16 \text{ K} = 0.01^{\circ}\text{C}$$

(Merk at  $p_t$  er partialtrykket som utøves av vannmolekylene i (f.eks) lufta.)

# 1.3 Tilstandsvariable og tilstandsligninger [LHL 13.3; YF 18.1] (6)



Makroskopisk system i termisk likevekt er i tilstand beskrevet ved tilstandsvariable  $p, T, V,$   $\rho (= N/V)$  osv.

Ekstensive variable er mengdeproporsjonale:

$$\boxed{V} \quad \boxed{V} \quad \rightarrow \quad \boxed{2V}$$

Intensive variable er mengdeuavhengige:

$$\boxed{p, T} \quad \boxed{p, T} \quad \rightarrow \quad \boxed{p, T}$$

Tilstandsligning: sammenheng mellom tilstandsvariable, generelt  $f(p, V, T) = 0,$  dersom 2 variable er nok for å spesifisere tilstanden (for gitt stoffmengde)

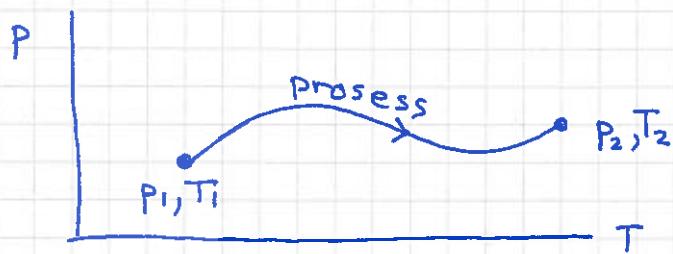
Med  $p$  og  $T$  som variable er  $V = V(p, T)$

""  $p$  og  $V$  —" —  $T = T(p, V)$

""  $V$  og  $T$  —" —  $p = p(V, T)$

Tilst. ligninger kan (i enkle tilfeller) beregnes fra en mikroskopisk modell, evt. fastlegges eksperimentelt.

Termodynamisk prosess : endring i tilstandsvariable



13.01.14

#### 1.4 Ideell gass

[LHL 13.3; YF 18.1]

$$pV = nRT$$

Tilst. lign. for ideell gass; god tilnærming for fortynnede gasser

$n$  = antall mol ; 1 mol  $\approx 6.02 \cdot 10^{23}$  molekyler

$R \approx 8.314 \text{ J/mol}\cdot\text{K} = (\text{den molare}) \text{ gasskonstanten}$

$n$  mol tilsvarer  $N = nN_A$  molekyler,

$N_A = 6.02 \cdot 10^{23}$  = Avogadros tall

$$\Rightarrow pV = N \cdot \frac{R}{N_A} \cdot T = NkT$$

med  $k = R/N_A \approx 1.38 \cdot 10^{-23} \text{ J/K} = \text{Boltzmanns konstant}$

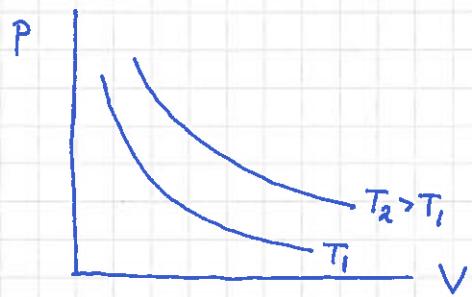
$$\Rightarrow p = \frac{N}{V} kT = g kT ; g = \frac{N}{V} = \text{partikkelfeffheten}$$

$$\Rightarrow g = \frac{1}{kT} \cdot p = \beta p ; \beta = \frac{1}{kT}$$

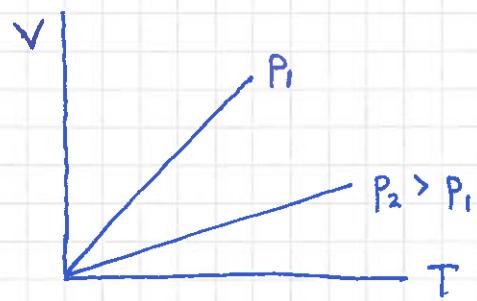
Senere skal vi utlede tilst. lign. for ideell gass med kinetisk gassteori.

(8)

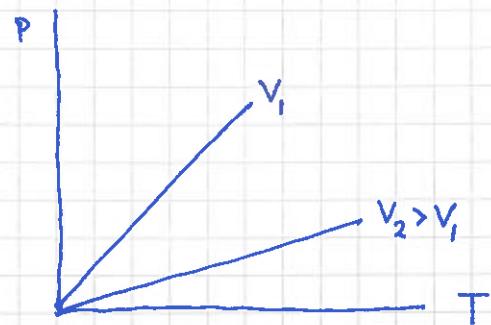
Isoterm :  $T = \text{konstant} \Rightarrow p = \frac{\text{konsk.}}{V}$  (ideallgass)



Isobar :  $p = \text{konstant} \Rightarrow V = \text{konsk.} \cdot T$



Isokor :  $V = \text{konstant} \Rightarrow p = \text{konsk.} \cdot T$



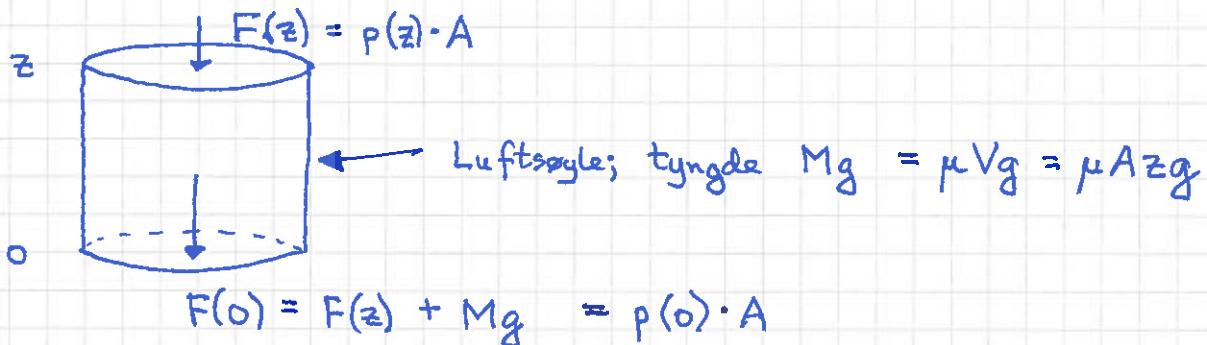
(9)

## Eksempler

Eks 1: Hvordan avtar lufttrykket med høyden over bakken?

Løsn:

Antar først små høyder  $z \Rightarrow$  massetetthet  $\mu$  og tyngdens akselerasjon  $g$  tilnærmet konstant



$$\Rightarrow p(z) A + \mu A z g = p(0) A$$

$$\Rightarrow \underline{p(z) = p(0) - \mu g z}$$

[Gjelder også i væsker, og gir f.eks. trykkføring som funksjon av dybden ( $z < 0$ ) under overflaten.]

På differensiell form:  $\frac{dp}{dz} = -\mu g$  [Øving 1]

Anta ideell gass:  $pV = nRT$

$$\Rightarrow \mu = nm/V = pm/RT ; m = midlere molare masse$$

$$\text{Dermed: } \frac{dp}{p} = -\left(\frac{mg}{RT}\right) dz$$

som med f.eks. kjent  $p(0) = p_0$  gir

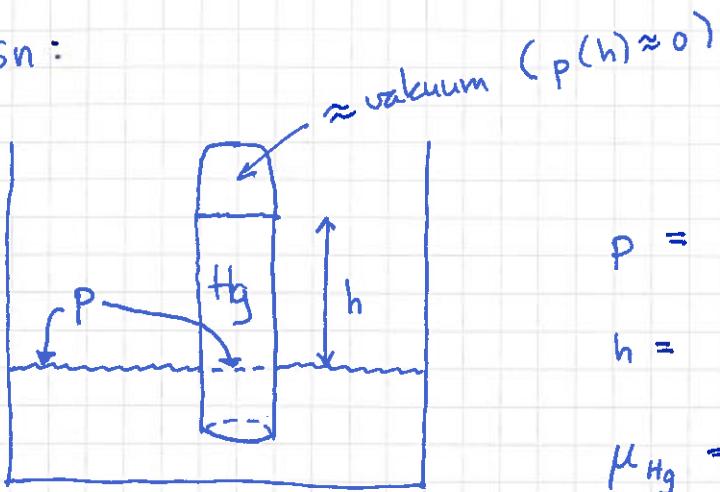
$$p(z) = p_0 \exp \left\{ - \int_0^z \frac{mg}{RT} dz \right\}$$

Løses analytisk eller numerisk, etter behov.

Eks 2: Hva er 1 atm i mmHg? Og i mmH<sub>2</sub>O?

(10)

Løsn:



$$p = \mu g h$$

$$h = p / \mu g$$

$$\mu_{Hg} = 13.6 \text{ g/cm}^3 = 13.6 \cdot 10^3 \text{ kg/m}^3$$

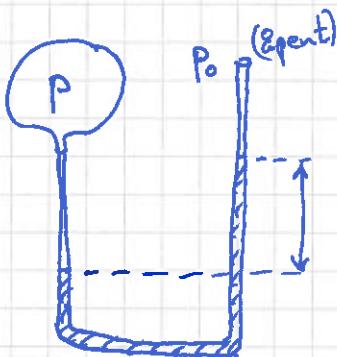
$$\Rightarrow h_{Hg} (1 \text{ atm}) = \frac{1.013 \cdot 10^5 \text{ N/m}^2}{13.6 \cdot 10^3 \text{ kg/m}^3 \cdot 9.81 \text{ m/s}^2} \approx 0.760 \text{ m} = \underline{760 \text{ mm}}$$

Med vann:

$$\mu_{H_2O} = 10^3 \text{ kg/m}^3 \Rightarrow h_{H_2O} (1 \text{ atm}) = 0.760 \text{ m} \cdot 13.6 \approx \underline{10.3 \text{ m}}$$

[som da blir max høydeforskjell for pumping av vann med ei sugepumpe;  $P_{min} = 0$ ]

Eks 3: Hva er trykket i en oppblåst ballong?



$$h \sim 25 \text{ cm} \Rightarrow P - P_0 \sim 10^3 \cdot 9.8 \cdot 0.25 \text{ Pa}$$

$$\sim 2500 \text{ Pa}$$

$$\sim 0.025 \text{ atm}$$

## 1.5 Målbare koeffisienter [LHL 13.2; YF 17.4]

(11)

Eks: Hva blir relativ volumendring,  $\Delta V/V$ , som følge av temp. endring  $\Delta T$ , målt ved  $p = \text{konst.}$ ?

### Volumutvidelseskoeffisient

$$\alpha_v = \lim_{\Delta T \rightarrow 0} \left( \frac{\Delta V/V}{\Delta T} \right)_{p=\text{konst.}} = \frac{1}{V} \left( \frac{\partial V}{\partial T} \right)_p$$

$$\text{Eks 1: } \alpha_v(\text{glass}) = 2.7 \cdot 10^{-5} \text{ K}^{-1} \ll \alpha_v(\text{efanol}) \approx 10^{-3} \text{ K}^{-1}$$

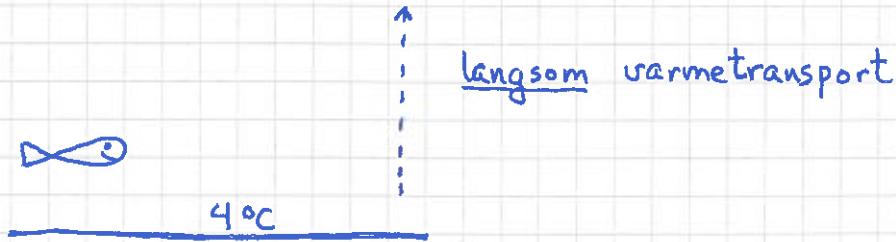
$\Rightarrow$  spritsøylen stiger i termometeret når det blir varmere

$$\text{Eks 2: } \alpha_v(H_2O) < 0 \quad \text{for } 0^\circ\text{C} \leq T < 4^\circ\text{C}$$

$$\Rightarrow \mu_{H_2O}(4^\circ\text{C}) > \mu_{H_2O}(0^\circ\text{C})$$

$$(0.999973 \text{ kg/L}) \quad (0.999841 \text{ kg/L})$$

$\Rightarrow$  innsjøer fryser ikke til bunns



Mikroskopisk forklaring: Åpen (Romslig) krystallstruktur i is delvis intakt i vann opp til  $4^\circ\text{C}$ .

## Lengdeutvidelseskoeffisient

$$\alpha_L = \frac{1}{L} \left( \frac{\partial L}{\partial T} \right)_p ; \text{ kun relevant for faste stoffer}$$

For kloss med sidekanter  $L$  er  $V = L^3$ , dus  $L = V^{1/3}$

$$\Rightarrow \underline{\alpha_L} = V^{-1/3} \cdot \frac{1}{3} V^{1/3-1} \cdot \left( \frac{\partial V}{\partial T} \right)_p = \underline{\frac{1}{3} \alpha_V}$$

## Trykk-koeffisient

$$\alpha_p = \frac{1}{p} \left( \frac{\partial p}{\partial T} \right)_V$$

## Isoterm kompressibilitet

$$\beta_e_T = -\frac{1}{V} \left( \frac{\partial V}{\partial p} \right)_T \quad [\Delta p > 0 \Rightarrow \Delta V < 0 \Rightarrow \beta_e_T > 0]$$

## Bulkmodulen

$$B = \frac{1}{\beta_e_T} \quad [B > 0]$$

alltid (?)

$$\text{Eks: } \beta_e_T (\text{H}_2\text{O}) \approx 5 \cdot 10^{-5} \text{ atm}^{-1}$$

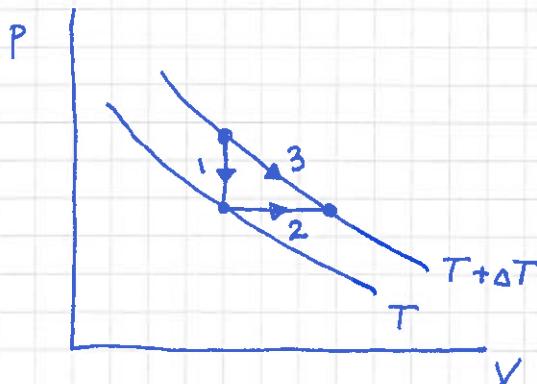
$\Rightarrow$  inkompressibel, med god tilnærming!

(gjelder de fleste væsker og faste stoffer)

$$\text{Eks: } V \text{ is at } \alpha_p \cdot \frac{\partial T}{\partial p} / \alpha_v = -1$$

(13)

Løsn:



$$\text{langs 1: } -\Delta p = p \alpha_p \Delta T \quad (\Delta p < 0)$$

$$\text{--- 2: } \Delta V = V \alpha_v \Delta T \quad (\Delta V > 0)$$

$$\text{--- 3: } \Delta p = -\Delta V / V \alpha_T \quad (\text{isoterm})$$

$$\text{Fra 1 og 2: } -\frac{\Delta p}{\Delta V} = \frac{p \alpha_p}{V \alpha_v} \quad \Rightarrow \quad \frac{p \alpha_p}{V \alpha_v} = \frac{1}{V \alpha_T}$$

$$\text{Fra 3: } -\frac{\Delta p}{\Delta V} = \frac{1}{V \alpha_T} \quad \Rightarrow \quad \frac{\alpha_p \alpha_T}{\alpha_v} = \frac{1}{p}$$

For ideell gass er:

$$\alpha_v = \frac{1}{V} \frac{\partial}{\partial T} \left( \frac{nRT}{p} \right) = \frac{nR}{pV} = \frac{1}{T}$$

$$\alpha_p = \frac{1}{p} \frac{\partial}{\partial T} \left( \frac{nRT}{V} \right) = \frac{nR}{pV} = \frac{1}{T}$$

$$\alpha_T = -\frac{1}{V} \frac{\partial}{\partial p} \left( \frac{nRT}{p} \right) = \frac{nRT}{p^2 V} = \frac{1}{P}$$

$$\Rightarrow \alpha_p \alpha_T / \alpha_v = 1/p \quad (\text{som altså gjelder generelt})$$



Måling av disse koeffisientene for et gitt stoff fastlegger sammenhengen mellom tilstandsvariablene, dvs stoffets tilstandsligning.