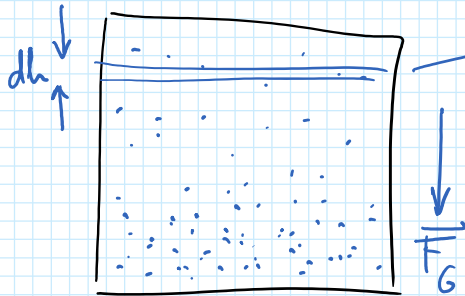


Flüssigkeit : $p = \rho g h$

Gas : $\rho \neq \text{const}$



dünne Schicht : $\rho = \text{const}$

$$dp = -\rho g dh$$

$$\frac{dp}{dh} = -\rho g$$

Boyle'sches Gesetz : $p \sim \frac{1}{V}$

$$\left(V = \frac{m}{\rho} \right)$$

$$p \sim \frac{\rho}{m}$$

$$p \sim \rho$$

Höhe Null $\frac{\rho_0}{\rho_0}$

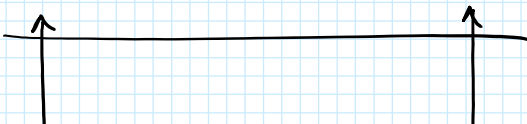
Höhe h : $\frac{\rho}{\rho_0}$

$$\frac{\rho}{\rho_0} = \frac{\rho_0}{\rho_0}$$

$$\rho = \frac{\rho_0}{\rho_0} \cdot \rho$$

$$\frac{dp}{dh} = \left(-g \frac{\rho_0}{\rho_0} \right) \cdot \rho$$

Frage : $p = ?$ $p(h) = ?$



Differentialgleichung 1. Ordnung

$$\frac{1}{p} dp = \left(-g \frac{\rho_0}{p_0} \right) dh$$

$$\int_{p_0}^{p_1} \frac{1}{p} dp = \int_0^{h_1} \left(-g \frac{\rho_0}{p_0} \right) dh$$

$$\left[\ln p \right]_{p_0}^{p_1} = \left[-g \frac{\rho_0}{p_0} h \right]_0^{h_1}$$

$$\ln p_1 - \ln p_0 = -g \frac{\rho_0}{p_0} h_1$$

$$\left(\ln x - \ln y = \ln \frac{x}{y} \right)$$

$$\ln \frac{p_1}{p_0} = -g \frac{\rho_0}{p_0} h_1$$

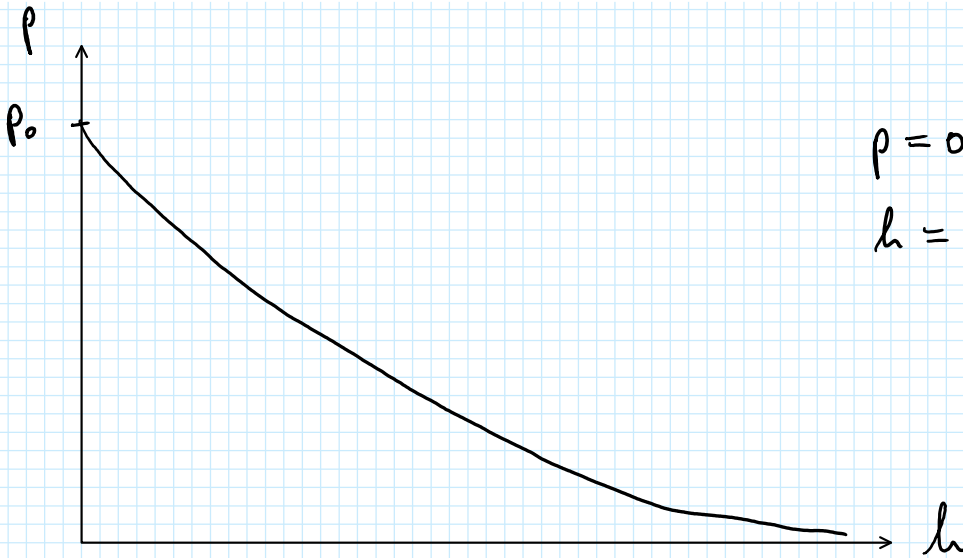
$$\frac{p_1}{p_0} = e^{-g \frac{\rho_0}{p_0} h_1}$$

$$\begin{pmatrix} p_1 \rightarrow p \\ h_1 \rightarrow h \end{pmatrix}$$

$$p(h) = p_0 \cdot e^{-g \frac{\rho_0}{p_0} h}$$

barometrische Höhenformel

($T = \text{const}$)



$$p = 0 \quad (h \rightarrow \infty)$$

$$h = 0 : p = p_0$$

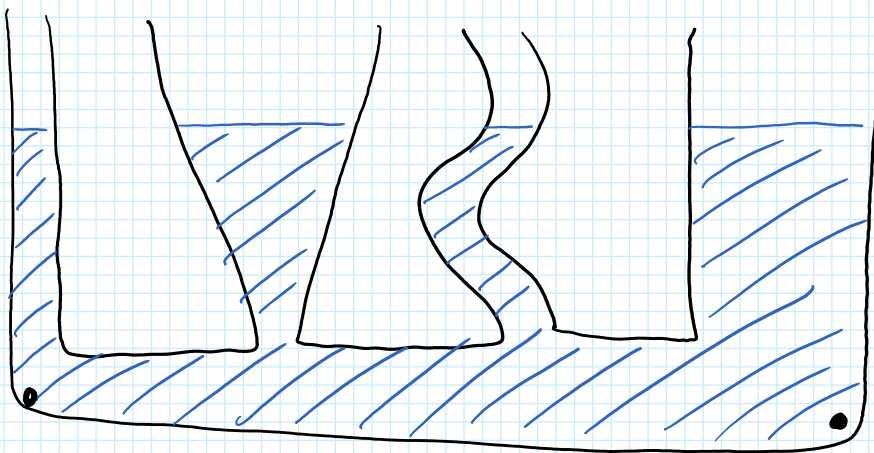


asymptotische Annäherung

⇒ es gibt keine schaufel oder geräte der Atmosphäre!

Hydrostatisches Paradoxon

(Flüssigkeit $p \sim h$)

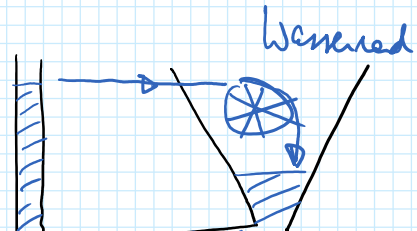


← dieselbe Höhe!

Gedankenexperiment:

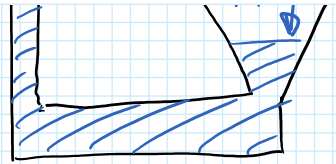
Durch am Boden

eines dünner Gefäßes



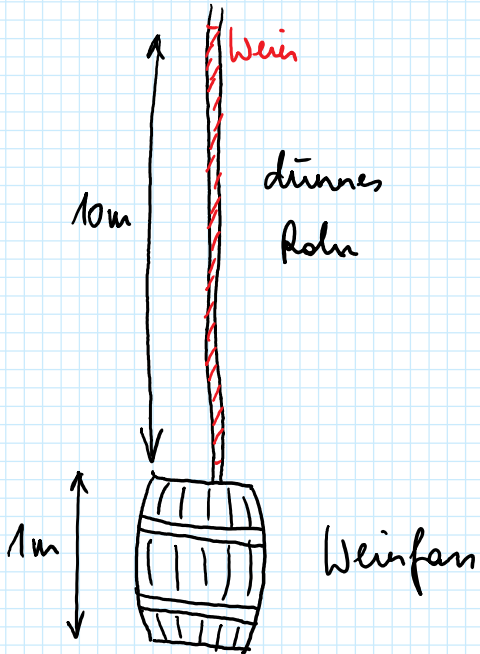
Durch am Boden
muss gleich sein
breiten Gefäß

was drinnen Gefäßes
wie bei einem
(wenn $h = \text{const}$)



"perpetuum mobile"

Veränd. von Pascal

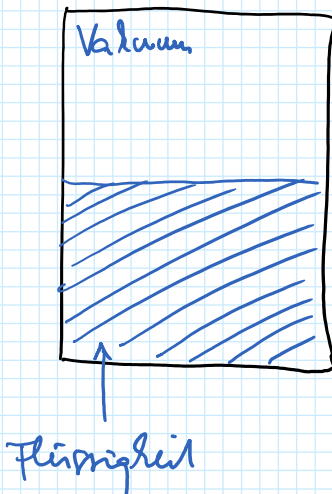


Volumen steigt um wenig (1%)
Durch steigt auf das 11-fache !!

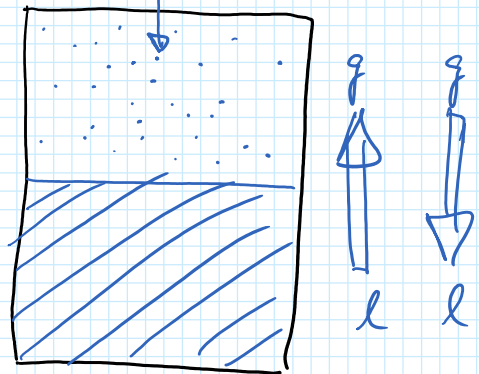
Fass wird undicht

"Dampfdruck"

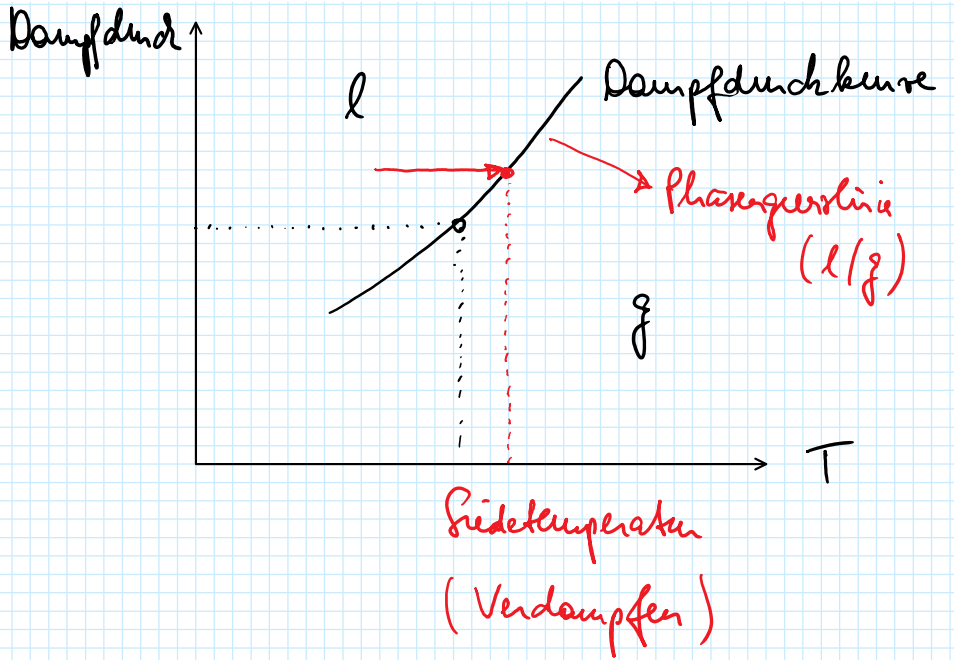
geschlossenes Gefäß:



Dampfdruck!



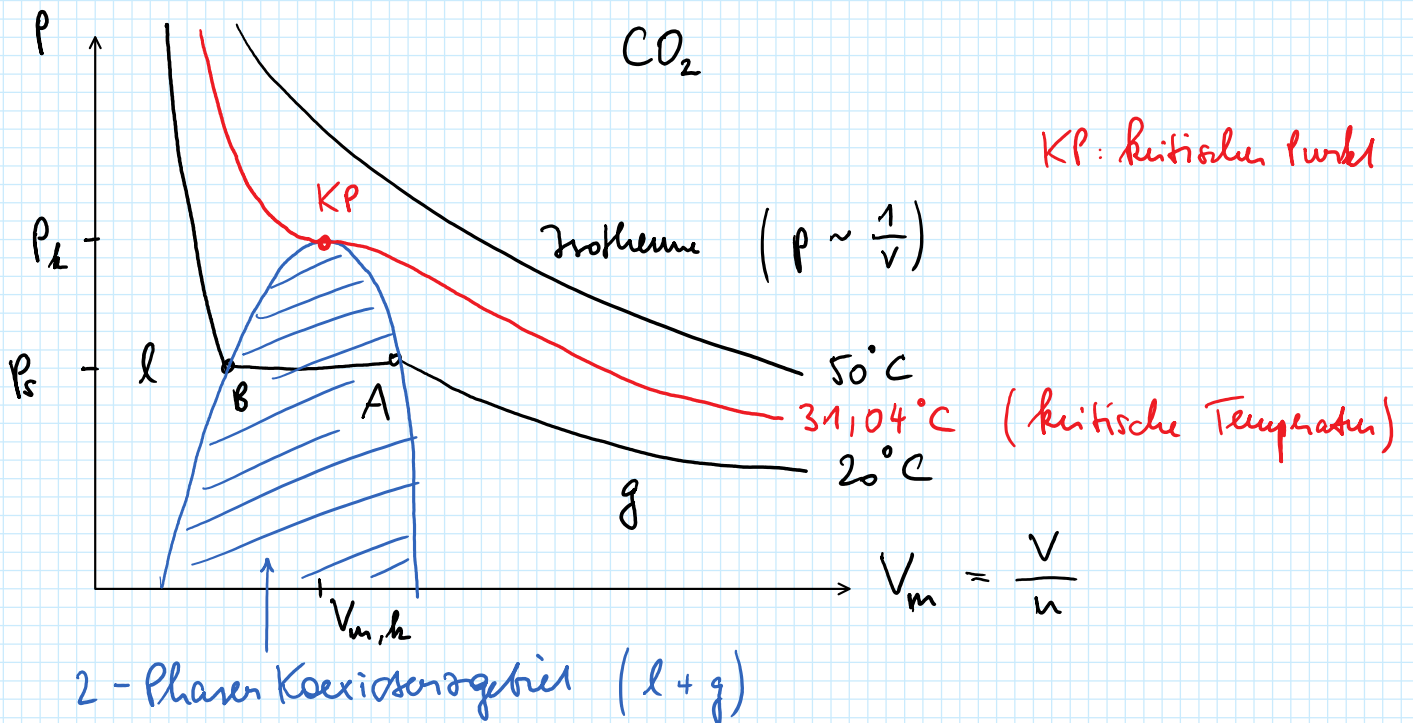
(im Gleichgewicht)



"Verdunstung"

Übergang flüchtig \rightarrow gasförmig (ohne die Siedetemperatur zu erreichen)

II. 4 Kritische Zustandsgrößen



$P_s =$ Dampfdruck (CO_2) bei 20°C

$p_s = \text{Dampfdruck (CO}_2\text{) bei } 20^\circ\text{C}$

$A \rightarrow B$: Gas wird in Flüssigkeit umgewandelt (bei $p_s = \text{const}$)

KP: kritische Temperatur T_k	} kritische Notandsgrößen
kritischen Druck p_k	
kritisches molares Volumen $V_{m,k}$	

$T > T_k$: keine Flüssigkeit

am KP : "überkritisches Fluid"

(sehr dichtes Gas oder sehr dünne Flüssigkeit)

(Flüssigkeit und Gas sind ineinander geworden)

II.5 Reales Gas

"Ideales Gas" ist ein Modell \rightarrow gut bei großen V_m
(geringe Dichten) und bei großen T

Abweichungen bei großen Dichten (geringen V_m)

Wegen intermolekulare Wechselwirkungen

und dem Eigenvolumen der Moleküle / Atome

II.6 van der Waals Gleichung

1873 Näherungsgleichung von

Johannes van der Waals

ideales Gas

reales Gas

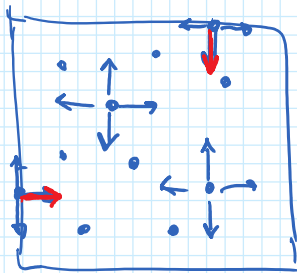
$$pV = nRT$$

$$\left(p + \left(\frac{n}{V} \right)^2 a \right) (V - nb) = nRT$$

"Brinnendruck"
(wird addiert)

"Kovolumen"
(wird abgezogen)

Brinnendruck



Netzkraft zieht nach innen
⇒ Ansehendruck

$$\text{Netzkraft} = \frac{\text{Kraft}}{\text{Teilchen}} \cdot \text{Anzahl der Teilchen}$$

$$\sim \frac{n}{V}$$

$$\sim \frac{n}{V}$$

$$\text{Druckkraft} \sim \left(\frac{n}{V} \right)^2$$

Konstanten : Eigenkonstanten der Teilchen $\sim n$

a, b : van der Waals Koeffizienten
 (hängen von der Substanz ab)
 (hängen nicht von T ab)

nachfolgend

Bsp.: He

$$a = 3,45 \cdot 10^{-3} \frac{\text{Pa m}^6}{\text{mol}^2}$$

$$b = 2,37 \cdot 10^{-5} \frac{\text{m}^3}{\text{mol}}$$

Einheiten: $\left[\left(\frac{n}{V} \right)^2 a \right] = 1 \text{ Pa}$

$$[a] = 1 \text{ Pa} \frac{[V^2]}{[n^2]}$$

$$[a] = 1 \text{ Pa} \frac{\text{m}^6}{\text{mol}^2}$$

$$[nb] = 1 \text{ m}^3$$

$$[b] = 1 \frac{\text{m}^3}{[n]} = 1 \frac{\text{m}^3}{\text{mol}}$$

Virialgleichungen

Näherungsgleichungen für die Beschreibung "realer" Gase

$$pV = nRT \quad (\text{ideales Gas})$$

$$p = RT \frac{n}{V} \quad (\text{ideal})$$

$$p = RT \frac{n}{V} \cdot f\left(\frac{n}{V}\right) \quad (\text{real})$$

Potenzreihenentwicklung

$$\text{allg.: } f(x) = 1 + \sum_{n=1}^{\infty} x^n A_n$$

$$f(x) = 1 + A_1 x + A_2 x^2 + A_3 x^3 + \dots$$

$$f\left(\frac{n}{V}\right) = 1 + B \left(\frac{n}{V}\right) + C \left(\frac{n}{V}\right)^2 + D \left(\frac{n}{V}\right)^3 + \dots$$

$$p = RT \frac{n}{V} \left(1 + B \frac{n}{V} + C \left(\frac{n}{V}\right)^2 + \dots \right)$$

geringe Dichte $\rightarrow V_m$ wird groß



$$\frac{1}{V_m} = \frac{n}{V} \text{ wird klein}$$

$$p = RT \left(\frac{n}{V} + \underline{B \left(\frac{n}{V} \right)^2} + \underline{\underline{C \left(\frac{n}{V} \right)^3}} + \dots \right)$$

$\overline{\quad}$ fällt auch weg $\overline{\underline{\quad}}$ fällt nur da weg



$$p = RT \frac{n}{V} \text{ (ideales Gas)}$$