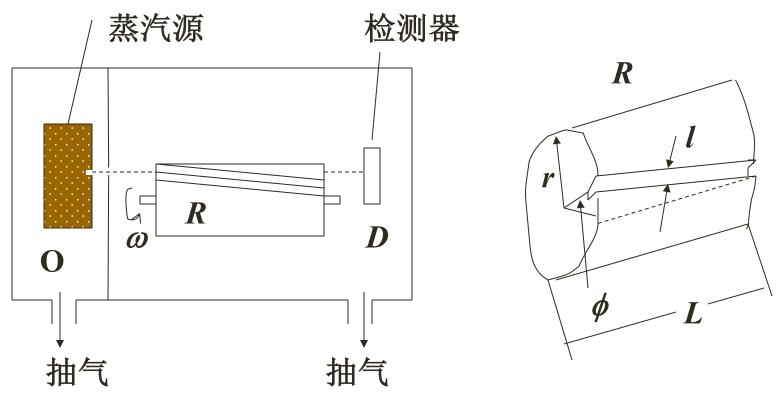
大学物理 B(1)

- 14-1 气体动理论
- 14-2 热一律
- 15-1 热一律
- 15-2 热二律
- 16-1 热二律

§ 9.8 麦克斯韦速率分布律的实验验证

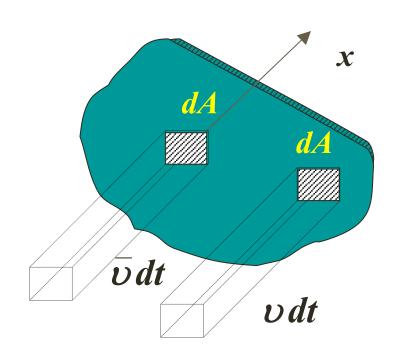


给定 ω

$$\frac{L}{\Delta t \cdot v} = \frac{\phi}{\Delta t \cdot \omega} \qquad v = \frac{\omega}{\phi} L \qquad |\Delta v| = \frac{v}{\phi} \Delta \phi = \frac{l}{\phi r} v$$

小孔充分小,改变 ω ,测D上的沉积厚度,就可测气体速率分布

从小孔出射的气体分子数目



单位时间内打到单位面积上 的分子数目(分子数密度n)

$$\Gamma \approx \frac{1}{6} n \overline{v}$$

其中速率在 $\upsilon \sim \upsilon + d\upsilon$ 的分子数目

$$\Gamma(v)dv \approx \frac{1}{6} \left[n f(v) dv \right] v$$

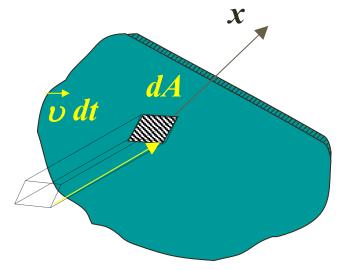
$$\Gamma(v)dv \approx \frac{1}{6} \left[n f(v) dv \right] v$$

$$f(v) = 4\pi \left[\frac{m}{2\pi kT} \right]^{3/2} v^2 e^{-m v^2/2kT}$$

泻流的速率分布率

$$\Gamma(v) \propto v^3 e^{-m v^2/2kT}$$

严格推导



速度在 0~0+d0, 斜柱体内的分子数目

$$\left[\overrightarrow{G(v)}dv_x dv_y dv_z n\right]\left[dA dt v_x\right]$$

速度在 $\vec{v} \sim \vec{v} + d\vec{v}$ 的分子, 单位时间打到单位面积上的数目

 $\vec{N}(\vec{v}) dv_x dv_y dv_z = n G(\vec{v}) v_x dv_x dv_y dv_z$

只有
$$\upsilon_x > 0$$
的才打到墙壁
$$\int_{-\infty}^{+\infty} g(\upsilon_y) d\upsilon_y = \int_{-\infty}^{+\infty} g(\upsilon_z) d\upsilon_z = 1$$

$$\Gamma = \int \tilde{N}(v) \, dv_x \, dv_y \, dv_z = n \int_{0}^{+\infty} g(v_x) \, v_x \, dv_x = n \sqrt{\frac{kT}{2\pi m}} = \frac{1}{4} n \overline{v}$$

$$\left|\Gamma = \frac{1}{4} n \, \overline{\upsilon}\right| \longrightarrow \Gamma(\upsilon) d\upsilon = \frac{1}{4} n \, \upsilon f(\upsilon) d\upsilon$$

 $\vec{N}(\vec{v}) dv_x dv_y dv_z$

速率在 υ~υ+dυ 泄流分布

 $n G(\vec{\upsilon}) \upsilon_x d\upsilon_y d\upsilon_z = n G(\vec{\upsilon}) \upsilon \sin \theta \cos \varphi \upsilon^2 \sin \theta d\theta d\varphi d\upsilon$

积分所有与方向有关的量

只有 $\nu_x > 0$ 的才打到墙壁 $\varphi \to [-\frac{\pi}{2}, \frac{\pi}{2}]$

$$\Gamma(\upsilon)d\upsilon = \int_{0-\pi/2}^{\pi} \int_{0-\pi/2}^{\pi/2} n G(\vec{\upsilon})\upsilon \sin\theta \cos\varphi\upsilon^{2} \sin\theta d\theta d\varphi d\upsilon = n\pi G(\vec{\upsilon})\upsilon^{3} d\upsilon$$

$$4\pi G(\vec{\upsilon})\upsilon^2 = f(\upsilon) \qquad \Gamma(\upsilon)d\upsilon = \frac{1}{4}n\,\upsilon f(\upsilon)d\upsilon$$

压强

$$P = \int 2m \upsilon_{x} \tilde{N}(\upsilon) \, d\upsilon_{x} \, d\upsilon_{y} \, d\upsilon_{z} = 2nm \int_{0}^{+\infty} g(\upsilon_{x}) \upsilon_{x}^{2} \, d\upsilon_{x}$$

$$= nm \int_{-\infty}^{+\infty} g(\upsilon_{x}) \, \upsilon_{x}^{2} \, d\upsilon_{x} = nm \, \overline{\upsilon_{x}^{2}} = \frac{1}{3} \, nm \, \overline{\upsilon_{x}^{2}}$$

泄流中速度平均值

$$\overline{\upsilon}_{x} = \iiint \upsilon_{x} \tilde{N}(\vec{\upsilon}) d\upsilon_{x} d\upsilon_{y} d\upsilon_{z} / \iiint \tilde{N}(\vec{\upsilon}) d\upsilon_{x} d\upsilon_{y} d\upsilon_{z}$$

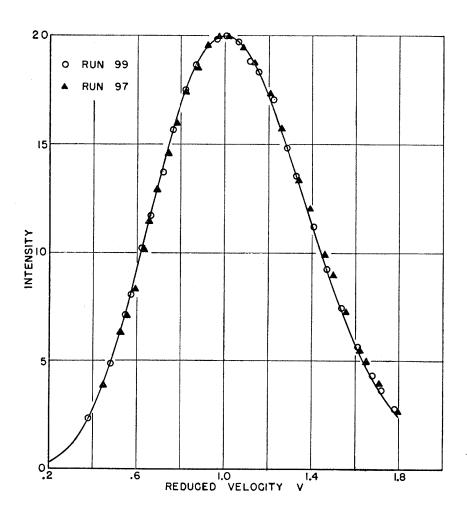
$$= \int_{0}^{\infty} \upsilon_{x}^{2} g(\upsilon_{x}) d\upsilon_{x} / \int_{0}^{\infty} \upsilon_{x} g(\upsilon_{x}) d\upsilon_{x}$$

$$\overline{\nu}_{v} = \overline{\nu}_{z} = 0$$

泄流中速率平均值?

Velocity Distributions in Potassium and Thallium Atomic Beams*†

R. C. MILLER[‡] AND P. KUSCH
Columbia University, New York, New York



 $\Gamma(\upsilon)\Delta\upsilon \propto \upsilon^4 e^{-m \upsilon^2/2kT}$

[例] 如图示, 已知: $p_0 >> p_{\text{h}}$, T = const., $\overline{v} = 445 \,\text{m/s}$,

体积 $V=10^3$ cm³,小孔面积 $\Delta A=0.1$ mm²。

$$\therefore \frac{\mathrm{d}N}{N} = -\frac{\overline{v}}{4V} \Delta A \, \mathrm{d}t$$

曲 $p = \frac{N}{V}kT$, 有 : $\frac{\mathrm{d}p}{p} = -\frac{\overline{v}}{4V}\Delta A\,\mathrm{d}t$

积分:
$$\int_{p_0}^{p_0/2} \frac{\mathrm{d}\,p}{p} = \int_{0}^{\Delta t} -\frac{\overline{\upsilon}}{4V} \Delta A \,\mathrm{d}\,t$$

$$\Delta t = \frac{4V}{\overline{v} \cdot \Delta A} \ln 2$$

例如对氧气,
$$T=300\mathrm{K}$$
时, $\overline{v}=445\mathrm{m/s}$,

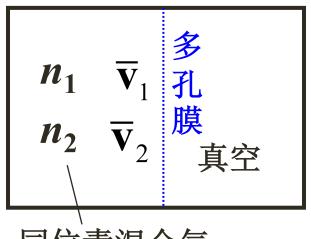
设
$$V=10^3$$
cm³, $\Delta A=0.1$ mm², 则计算得:

$$\Delta t = 62.3 \text{ s}$$

Δ*扩散法分离同位素

238U中提纯235U

同位素丰度:



$$N_1 = \frac{n_1}{n_1 + n_2}, \quad N_2 = \frac{n_2}{n_1 + n_2}$$

若 $m_1 < m_2$,则 $\overline{\mathbf{v}}_1 > \overline{\mathbf{v}}_2$

同位素混合气

分离系数

$$\alpha = \frac{(N_1/N_2)_{\text{fi}}}{(N_1/N_2)_{\text{fij}}} = \frac{(n_1/n_2)_{\text{fi}}}{(n_1/n_2)_{\text{fij}}} = \frac{\Gamma_1/\Gamma_2}{(n_1/n_2)_{\text{fij}}}$$

$$=\frac{(n_1/n_2)_{\text{fij}}\cdot(\overline{\mathbf{v}}_1/\overline{\mathbf{v}}_2)}{(n_1/n_2)_{\text{fij}}} = \frac{\overline{\mathbf{v}}_1}{\overline{\mathbf{v}}_2} = \sqrt{\frac{m_2}{m_1}}$$

$$\Gamma = \frac{1}{4} n \, \bar{\upsilon}$$

天然铀²³⁵U的丰度为0.71%, 而反应堆中 要求 ²³⁵U的丰度为3%。

因为金属U要在2500K以上才能成为铀蒸汽, 所以采用UF₆,它是唯一在室温下具有高蒸汽压 的U化合物。

把 $^{238}UF_6$ (质量 m_2) 和 $^{235}UF_6$ (质量 m_1) 分离:

$$\alpha = \left(\frac{238 + 19 \times 6}{235 + 19 \times 6}\right)^{1/2} = 1.00429$$

为把235U丰度由0.71%提高到3%, 需多级分离。

设级联数为v,则:

$$\alpha^{\nu} = \frac{3\%/97\%}{0.71\%/99.29\%} = 4.325$$

$$\therefore \quad \nu = \frac{\lg \alpha^{\nu}}{\lg \alpha} \doteq 3.421 \times 10^{2}$$

生产核武器时²³⁵U浓度 需高达90%,此时,

 $\nu = 1.667 \times 10^{3}$, 这需要占用大量的厂房, 消耗大量的电力。



多级扩散器

真空中的容器内存有等摩尔的氢气和氧气的混合 气体,由于容器密闭性不好,有少量气体泄漏。 则过一段时间后容器中的氢气和氧气相比

- A 氢气更多
- B 氧气更多
- 一样多

§ 9.9 玻耳兹曼分布律

$$f(\upsilon) = 4\pi \left(\frac{m}{2\pi kT}\right)^{3/2} \upsilon^2 e^{-m \upsilon^2/2kT}$$

$$G(\upsilon) = \left(\frac{m}{2\pi kT}\right)^{3/2} e^{-m \upsilon^2/2kT}$$

$$g(\upsilon_x) = \left(\frac{m}{2\pi kT}\right)^{1/2} e^{-m \upsilon_x^2/2kT}$$

在麦克斯韦速度分布率中,有一因子 $e^{-m v^2/2kT}$ 即 $e^{-E_k/kT}$

假如气体分子有势能 $E_p = E_p(x, y, z)$, $E = E_p + E_k$

假如气体分子有势能 $E_p = E_p(x, y, z)$, $E = E_p + E_k$

玻耳兹曼推广: 气体分子速度在区间 $\upsilon_x \sim \upsilon_x + d\upsilon_x$, $\upsilon_y \sim \upsilon_y + d\upsilon_y$, $\upsilon_z \sim \upsilon_z + d\upsilon_z$, 位置在区间 $x \sim x + dx$, $y \sim y + dy$, $z \sim z + dz$ 分子数目为

 $dN \propto e^{-E/kT} dv_x dv_y dv_z dx dy dz$

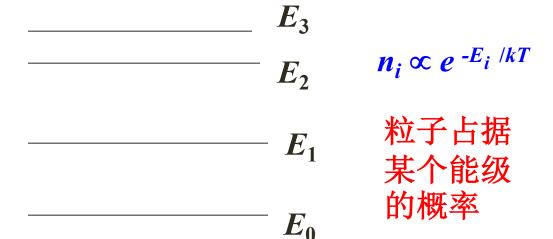
为准确描述玻耳兹曼统计,引入一概念 --- 微观状态

微观状态: 一气体分子处于速度区间 $\upsilon_x \sim \upsilon_x + d\upsilon_x$, $\upsilon_y \sim \upsilon_y + d\upsilon_y$ $\upsilon_z \sim \upsilon_z + d\upsilon_z$,位置区间 $x \sim x + dx$, $y \sim y + dy$, $z \sim z + dz$, 称该分子处于一种微观状态, $d\upsilon_x d\upsilon_y d\upsilon_z dxdydz$ 所限 定的区域称为状态区间。

玻耳兹曼统计: 温度 T 的平衡状态下,任何系统的微观粒子按 状态的分布,即在某一状态区间的粒子数与该 状态区间的一个粒子的能量 E有关,而且与 _e -E/kT 成正比。

玻耳兹曼因子

其它情形,如原子 处于不同能级的 原子数目



重力场中的气体分子按位置分布

$$dN \propto e^{-(E_k + E_p)/kT} dv_x dv_y dv_z dx dy dz$$

$$E_k = \frac{1}{2} m (v_x^2 + v_y^2 + v_z^2)$$
 代入上式,归一化

分子数 dN' 处于位置区间 $x \sim x + dx$, $y \sim y + dy$, $z \sim z + dz$

$$dN' \propto e^{-E_{\rm p}/kT} dx dy dz$$

$$\frac{dN'}{dx \, dy \, dz} = C e^{-E_{\rm p}/kT} \qquad \qquad \Leftrightarrow E_p = 0 \, \text{处 气体密度 } n_0$$

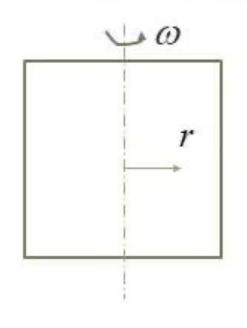
 $n = n_0 e^{-E_p/kT} = n_0 e^{-mgh/kT} = n_0 e^{-\mu gh/RT}$ 气体密度随高度变化 气体成分也随高度变化

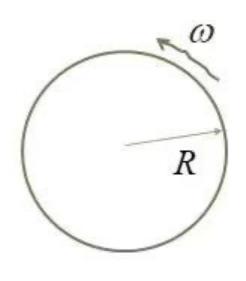
恒温气压公式(高度计) P=nkT

设温度不随高度变化 $P = P_0 e^{-\mu gh/RT}$

根据压强变化测高度,实际温度也随高度变化,测大气温度有一定的范围,是近似测量。

△*离心机分离同位素



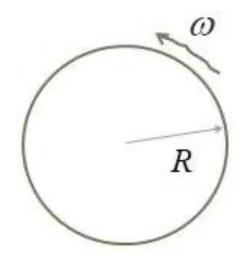


离心力 mrω²

离心势能 (R处取零)

若角速度常量

$$\frac{1}{2}m\omega^{2}(R^{2}-r^{2}) = n_{R}e^{\frac{m\omega^{2}(R^{2}-r^{2})}{2kT}}$$



1(235), 2(238)

UF₆从边缘输入,近轴处收集

分离系数

$$\alpha = \frac{(N_1/N_2)_{r=0}}{(N_1/N_2)_{r=R}} = \frac{(n_1/n_2)_{r=0}}{(n_1/n_2)_{r=R}}$$

$$= e^{(m_2 - m_1) \frac{\omega^2 R^2}{2kT}}$$

估算, R~20cm 100转/秒

 $\alpha \sim 1.02$

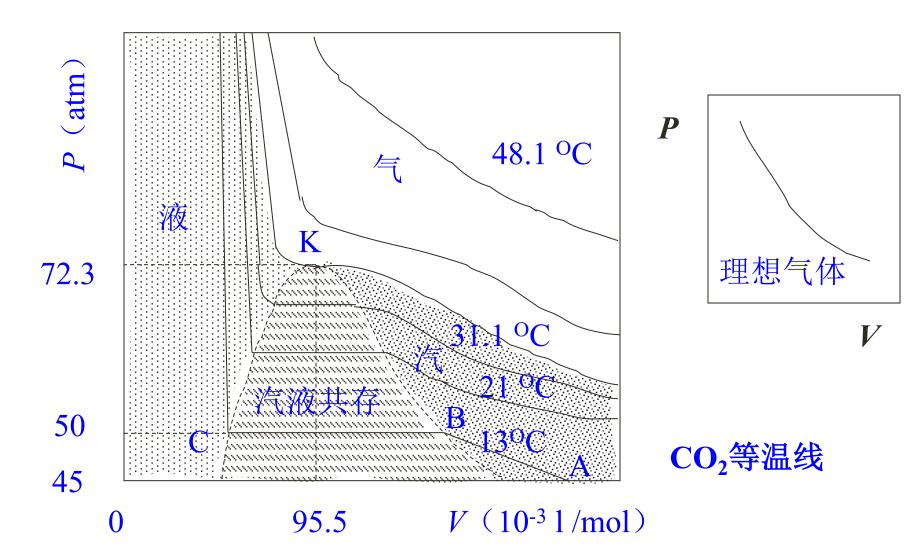
比扩散法有优势

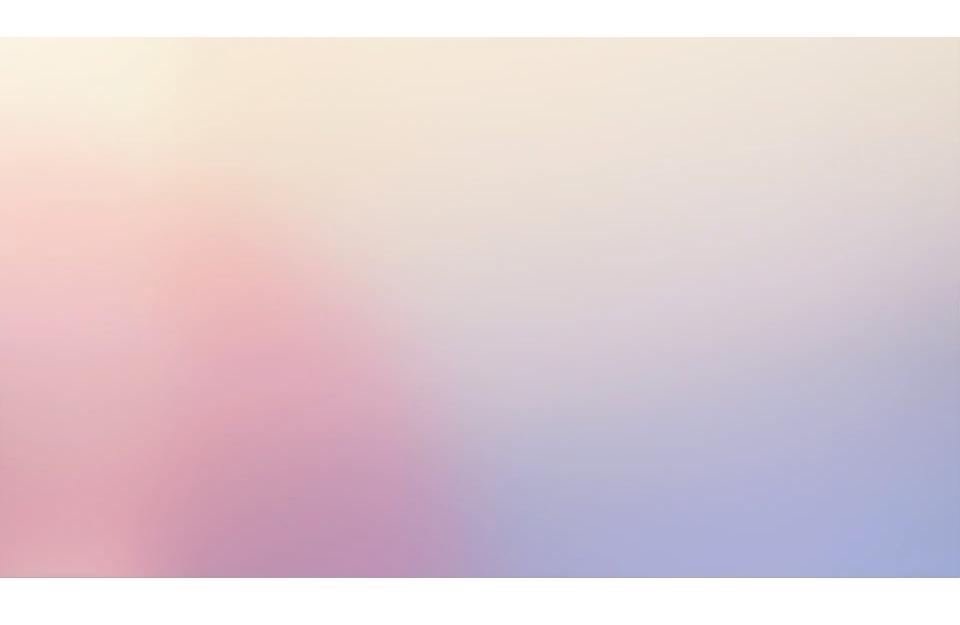
由于高空的大气温度比地面的大气温度更低,高空中的大气压强比用恒温气压公式(采用地面气温计算)估算的结果

- A 更大
- 更小
- 一样大
- D 无法确定

§ 9.10 实际气体等温线

在非常温或非常压的情况下,气体就不能看成理想气体了。



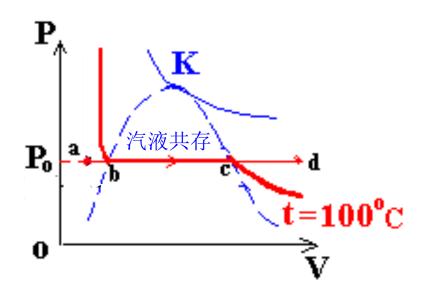


实际气体的等温线可以分成四个区域: 汽态区(能液化),汽液共存区,液态区,气态区(不能液化)。

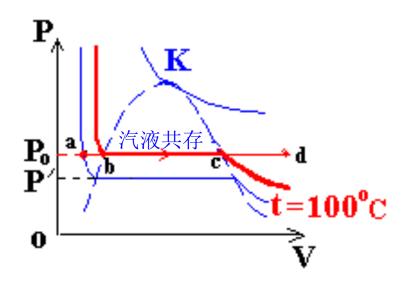
饱和蒸汽压(汽液共存时的压强)与体积无关

临界点以下汽体可等温压缩液化,以上气体不能等温压缩液化

例. 设 P_0 =1 atm. 恒压下加热水,起始状态为a点。



a→b: $P = P_0$ 不变,t 增加,直到到达 t = 100 ℃的等温线上的b点。 这时液体中有小汽泡出现(汽化)。



再继续加热,液体中有大量汽泡产生——沸腾。但温度仍是 t=100°C,它就是1大 气压下水的沸点。

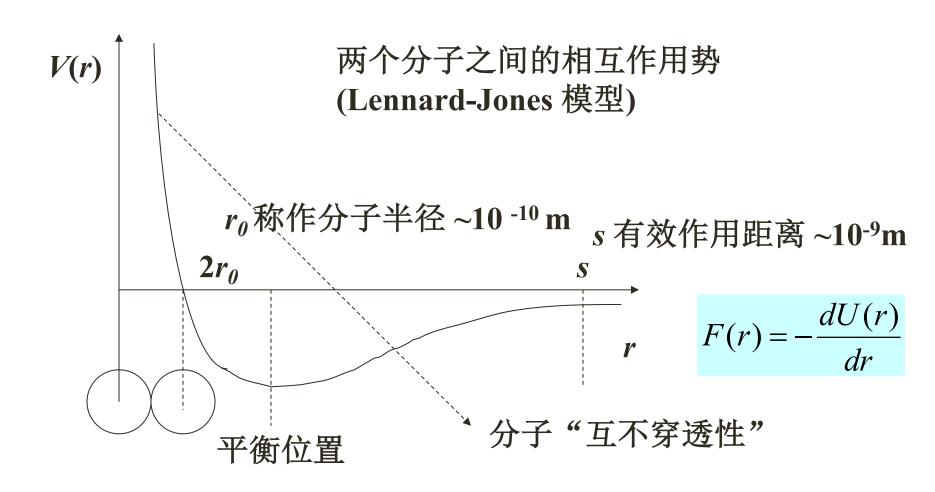
b→c:继续加热,水与水汽共存,温度保持不变,水吸收汽化热,直到全部变为水蒸气。

c→d:继续加热水蒸气,水蒸气的温度升高。

如果在压强 $P' < P_0$ 的条件下加热水,因为饱和蒸汽压 比较小,水的沸点也比较小,水在不到100°C的条件下保持沸腾状态(比如90°C),温度上不去,饭就煮不熟。 用高压锅制造一个局部高压,沸点就提高了。

§ 9.11 范德瓦尔斯方程

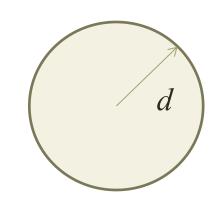
实际气体要考虑分子大小和分子之间的相互作用



分子为刚性球,气体分子本身占有体积, 容器容积应有修正

一摩尔气体

$$P = \frac{RT}{v-b}$$



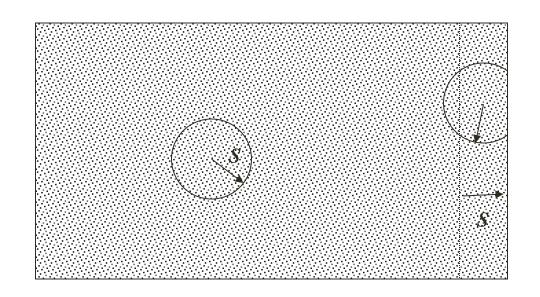
理论上 b 约为分子本身体积的 4 倍

估算 b 值~10-6 m3

通常b可忽略,但压强增大,容积与b可比拟时,b的修正就必须了。

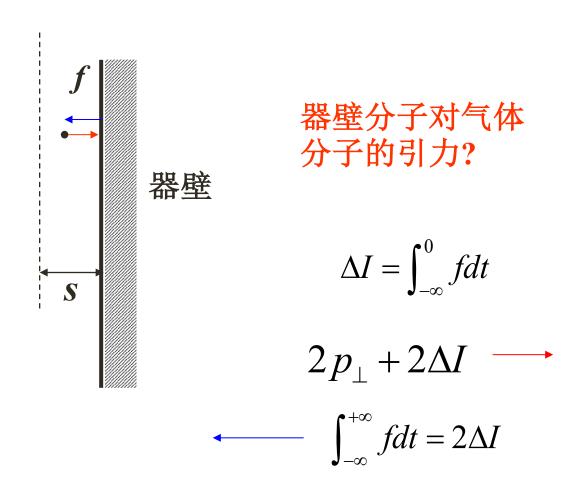
实际b值要随压强变化而变化。

分子间引力引起的修正



器壁附近分子受一指向内的引力,降低气体对器壁的压力,称为内压强。

$$P = \frac{RT}{v-h} - P_i$$



器壁分子对气体分子的引力,增大气体分子的冲量,加大对器壁的压强,但同时,气体分子对器壁分子的引力减少对器壁的压强,这两个量刚好互相抵消。

内压强与器壁附近吸引气体分子的气体密度成正比,同时与在器壁附近被吸引气体分子的气体密度成正比。

$$P_i \propto n^2 \propto \frac{1}{v^2} \qquad \qquad P_i = \frac{a}{v^2}$$

$$P = \frac{RT}{v-b} - \frac{a}{v^2}$$

$$(P+\frac{a}{v^2})(v-b)=RT$$

质量为M的气体,摩尔质量 μ

$$\frac{M}{\mu}v = V \qquad (P + \frac{M^2}{\mu^2} \frac{a}{V^2})(V - \frac{M}{\mu}b) = \frac{M}{\mu}RT$$

上两式就是范德瓦耳斯方程

对氮气,常温和压强低于 5×107 Pa范围

$$a = 0.84 \times 10^5 \text{ Pa } l^2/\text{mol}$$
 $b = 0.0305 \text{ l/mol}$

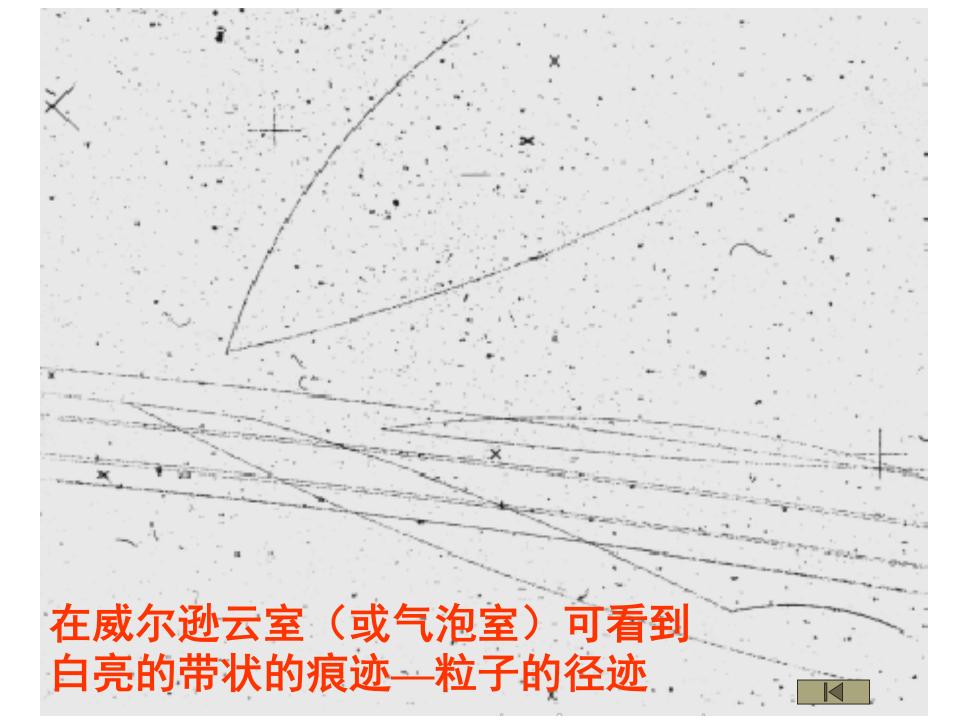
* 范德瓦耳斯气体内能是否只与温度有关?

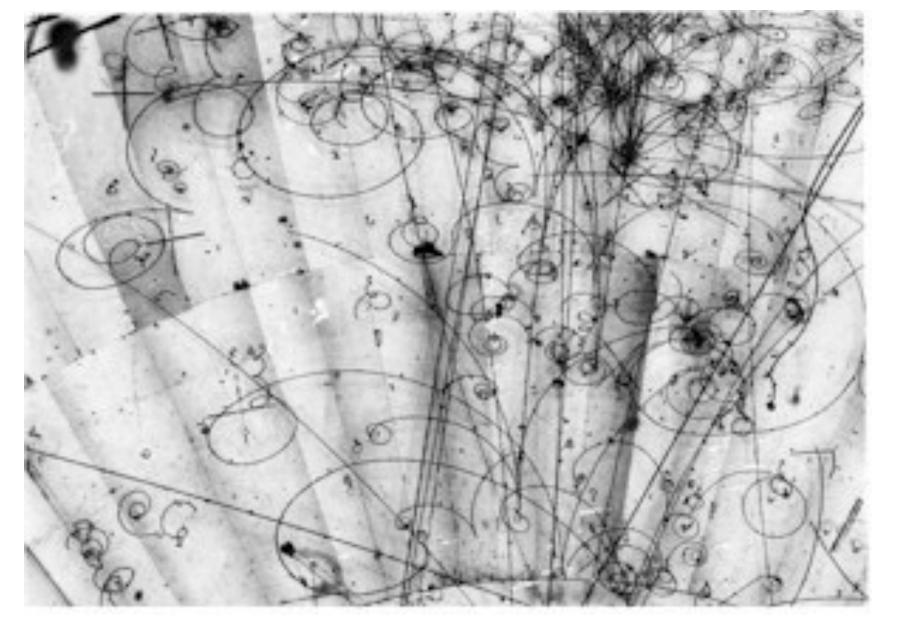
液 K E B 汽液共存 F

V

范德瓦耳斯等温线

BE 过饱和蒸汽 遇凝结核心-液化 云室 人工降雨 CF 过热液体 遇汽化核心 - 汽化 气泡室 EF 实际不可实现 BC 虚线实际气体 等面积原理





e-和e+等粒子在气泡室(格拉塞)径迹