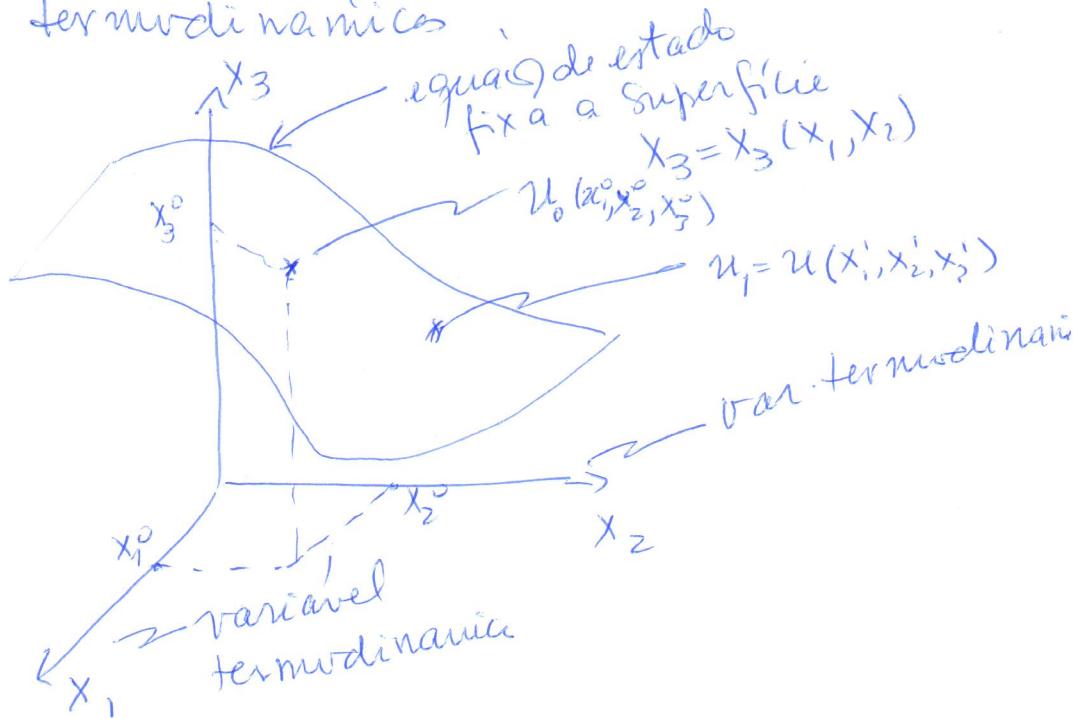


Capítulo 4 - Primeria lei da Termodinâmica - 2017

E' a lei que introduz a conservaç^o da energia na física. Se o sistema termodinâmico faz trabalho sobre outro sistema, ou se troca calor com outros sistemas, as trocas ser exatamente iguais às diferenças de energia do sistema entre o seu estado final e inicial. Esta lei é o resultado de inúmeros experimentos, e a robustez experimental obtida pelos experimentos é tal que a mesma é considerada quase que um "artigo de fé" na física. Quase sempre quando se observa uma aparente violaç^o da mesma, postula-se processos que não estavam sendo considerados e que não se tinha conhecimento (descoberta de neutrinos, por exemplo). Tanto com a conservaç^o de momento em sistemas fechados (conservaç^o esta que não exploramos na termodinâmica) fazem os corroboram o arcabouço hoje estabelecido pela física. No decorrer da história houve várias tentativas infrutíferas da viabilizaç^o de processos que a violariam (motores continuos de 1^a espécie).

"Assim a primeira lei da termodinâmica é a lei de conservaç^o de energia. Isto implica que dado sistema termodinâmico, com suas variáveis termodinâmicas (que satisfazem equações de estado particulares), possui uma função muito bem definida, das variáveis transformodinâmicas. Isto é, nas importa que transformações fizemos no sistema, ou de que forma o sistema atingiu um certo ponto (valores das variáveis

termodinâmica) o valor da função da energia será sempre o mesmo, isto é, se tivermos um sistema termodinâmico, com a equação de estado que o restringe, na superfície da figura abaixo, o valor de energia é unicamente determinado pelos valores das variáveis termodinâmicas.



Na formulação da conservação de energia devemos levar em conta que as variações da mesma se dão mediante a realização de trabalho mecânico (como $W = \int P dv$ que já vimos), mas também pode haver transmissão térmica ou de calor. Se ao longo de seu estado inicial em que $U = U_i(x_i, y_i, \dots)$ a outro estado final $U_f = U_f(x_f, y_f, \dots)$ a variação total da energia será

$$U_f - U_i = \Delta U = Q_{i \rightarrow f} - W_{i \rightarrow f},$$

sendo $Q_{i \rightarrow f}$ o calor que o sistema absorve no processo

W_{if} é o trabalho mecânico executado pelo sistema no mesmo processo.

Se o processo for tal que os pontos iniciais e finais estiverem infinitesimalmente próximos devesse ter

$$dU = dQ - dW,$$

onde dU é um diferencial exato (é a diferença da função U !), mas dQ e dW são quantidades pequenas, mas não são diferenciais exatos (chamam-se de inexatos), pois que não decorrem da variação de uma função, isto é dU e dW depende do caminho que os estamos definindo.

E' interessante observar que podemos a partir de dois diferenciais inexatos obter um diferencial exato, veja por exemplo

$$\text{ex} \quad U = yx^2 \rightarrow dU = x^2 dy + 2xy dx = \underbrace{\left(\frac{1}{2}x^2 dy + \frac{1}{2}yx dx \right)}_{\text{exato}} - \underbrace{\left(\frac{1}{2}x^2 dy - \frac{3}{2}yx dx \right)}_{\text{inexato}} \quad dQ \quad dW$$

dQ e dW dependem do caminho, enquanto dU não

A função $U = U(p, v, T)$; isto é, é uma função das variáveis termodinâmicas, daí dU ser um diferencial exato.

- Se tivermos um ciclo fechado

$$\Delta U = U_f - U_i = 0 = \Delta Q - \Delta W \Rightarrow \boxed{\Delta Q = \Delta W}$$

Se achássemos um sistema em que num ciclo fechado $\Delta Q \neq \Delta W$ teríamos a violação da primeira lei, e teríamos um moto contínuo de primeira espécie (Vila a 1ª lei). Podemos

entas dizer que a primeira lei é a que diz não existir motos contínuas de primeira espécie.

Vejamos entao ati' aqui tinhemos nossas variáveis termodinâmicas, que no caso de um fluido simples eram p, v, T . A "lei 1/2" nos diz que as variáveis são dependentes, existindo a equação de estado particular que relaciona estas variáveis. Agora a 1ª lei nos diz que alem das variáveis termodinâmicas o sistema possui uma nova quantidade (*Energia U*), que é função das variáveis termodinâmicas $U = U(T, v, p)$ no caso de um fluido simples.

A questão é agora, como determinamos U para uma dada substância que obedece a certa equação de estado?

Como $U = U(T, p, v)$ podemos determinar dU e integrando (a menos de uma constante) obter U caso saibamos as derivadas parciais de U em relação às variáveis termodinâmicas, que no caso de um fluido simples seriam as 6 derivadas

$$\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V, \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_P, \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_P, \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T, \left(\frac{\partial U}{\partial P}\right)_T, \left(\frac{\partial U}{\partial P}\right)_V$$

Na realidade, dividido a "lei 1/2"

$$U = U(T, v) = U(p, v) = U(T, P)$$

e temos $du = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V dT + \left(\frac{\partial U}{\partial v}\right)_T dv = \left(\frac{\partial U}{\partial p}\right)_v dp + \left(\frac{\partial U}{\partial v}\right)_p dv = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_P dT + \left(\frac{\partial U}{\partial p}\right)_T dp$

Repare que se soubermos (tivermos um meio experimental de as obter) duas das derivadas parciais de U , saberemos as outras.

Vejamos, suponha que consideremos $U = U(T, V)$, então

$$dU = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V dT + \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T dV,$$

conforme a "lei \(\frac{1}{2}\)" (equações de estado) $T = T(P, V)$ tem-se

$$dT = \left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_V dP + \left(\frac{\partial T}{\partial V}\right)_P dV, \quad (*)$$

logo

$$dU = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V \left[\left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_V dP + \left[\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T + \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V \left(\frac{\partial T}{\partial V}\right)_P\right] dV\right]$$

de onde tiramos que

$$\left(\frac{\partial U}{\partial P}\right)_V = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V \left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_V$$

$$\text{e } \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_P = \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T + \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V \left(\frac{\partial T}{\partial V}\right)_P.$$

Se em (*) usarmos $dV = \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_P dT + \left(\frac{\partial V}{\partial P}\right)_T dP$ na formula de dU , calculamos as outras duas derivadas parciais de U .

Exercício: Calcule em termos de $\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V$ e $\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T$, e a equação de estado, as derivadas

$$\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_P \text{ e } \left(\frac{\partial U}{\partial P}\right)_T$$

As relações acima de derivadas de uma função em termos de variáveis dependentes são

$$g = g(x, y, t), \quad x = x(y, t); \quad y = y(x, t); \quad z = z(x, y)$$

$$\left. \frac{\partial g}{\partial x} \right)_y = (\text{duas possibilidades}) = \begin{cases} \left. \frac{\partial g}{\partial z} \right)_y \left. \frac{\partial z}{\partial x} \right)_y \\ \left. \frac{\partial g}{\partial x} \right)_z + \left. \frac{\partial g}{\partial z} \right)_x \left. \frac{\partial z}{\partial x} \right)_y \end{cases}$$

↗
 fixas
 ↘
 diferentes

Assim da mesma forma que para sabermos a equação de estado da mistura usávamos duas derivadas (k_T, β_p) aqui precisamos calcular duas derivadas da energia do sistema (no caso de um fluido simples), pois as outras serão calculadas a partir destas. Veremos adiante que as derivadas

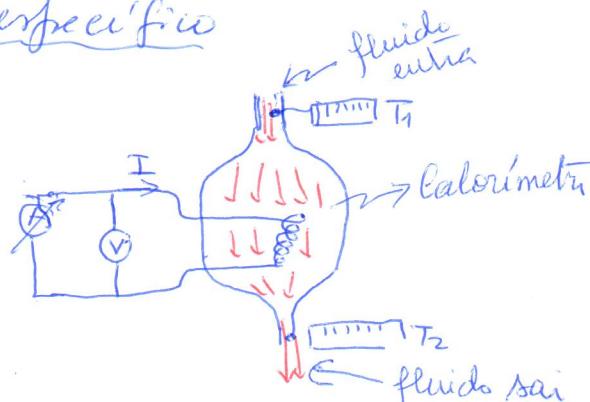
$\left. \frac{\partial U}{\partial T} \right)_V$ e $\left. \frac{\partial U}{\partial T} \right)_P$ se relacionam a quantidades passíveis

de mensuração, e são chamados de calores específicos, os mesmos (a volume constante e pressão constante) desempenharão papel análogo àquele desempenhado pelos coeficientes β_p e k_T .

Capacidade Calorífica e calor específico

Vejá o arranjo ao lado

Num intervalo de tempo ΔT , sabemos (pois sabemos o fluxo de entrada do fluido) a quantidade de massa que passa pelo Calorímetro. Neste intervalo o calor dissipado pela resistência é dado por



$$\Delta Q = \Delta W_{\text{bat}} = \int_t^{t+\Delta t} V I dt$$

A diferença de temperatura será característica do líquido (ou gás).

Termo entro

$$\bar{C} = \frac{\Delta Q}{\Delta T} \xleftarrow{\text{bat}}$$

$\xleftarrow{\text{med-sx}}$

$T_2 - T_1$

A capacidade calorífica instantânea é dada por

$$C = \lim_{\Delta T \rightarrow 0} \frac{\Delta Q / \Delta T}{\Delta T} = \frac{dQ}{dT} \xleftarrow{\text{dep do processo}}$$

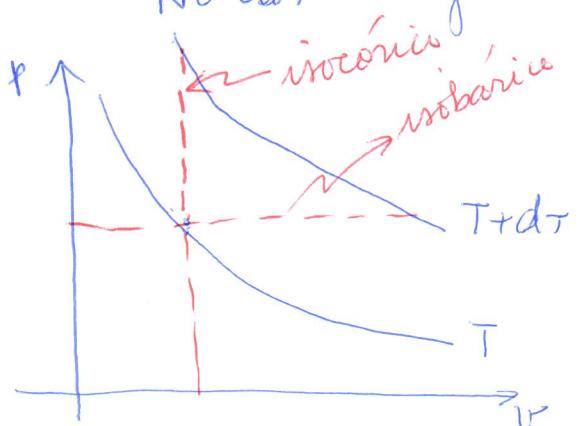
A partir da capacidade calorífica de um dado corpo definimos a propriedade específica (independe da massa)

$$c = \frac{C}{m} = \frac{dQ}{m dT}$$

Na realidade necessitamos especificar o processo pois dQ não é um diferencial exato existindo assim várias formas de medirmos a temperatura

dando diferentes quantidades de calor e consequentemente as substâncias terão calores específicos variados dependendo do processo de obterem o calor.

No caso de gás existem dois processos bem conhecidos:



- O calor específico no processo isobárico (c_p) é mais fácil de ser medido, pois em geral o volume muda quando variam a temperatura.
- O calor específico (c_v) é mais difícil de ser medido, mas é mesmo

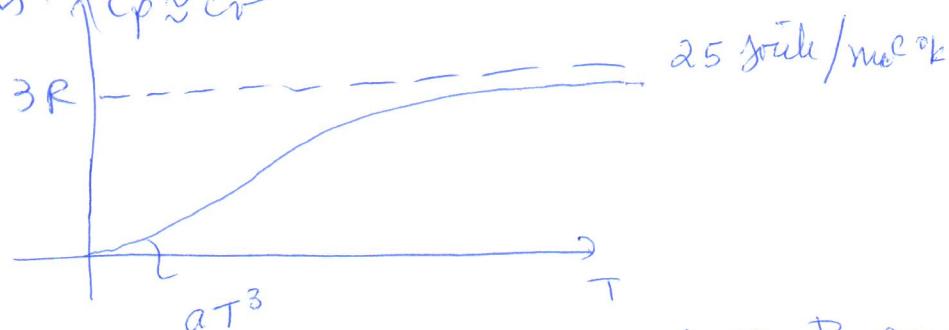
pode ser obtido a partir de C_p , β e k_T conforme veremos mais adiante.

Assim em geral, para substâncias gerais temos

$$C_p = C_p(T, p) = \frac{1}{m} \left(\frac{\partial Q}{\partial T} \right)_p = \left(\frac{\partial q}{\partial T} \right)_p$$

$$C_v = C_v(T, p) = \frac{1}{m} \left(\frac{\partial Q}{\partial T} \right)_v = \left(\frac{\partial q}{\partial T} \right)_v$$

Enquanto C_p e C_v são bastante distintos em gases, no sólidos temos: $C_p \approx C_v$



E' interessante notar que e' a mesma constante R que apareceu no comportamento dos gases a baixas densidades

No caso de gases a temperaturas relativamente altas ou baixas densidades temos

$$C_v = \frac{3}{2}R \quad \left. \begin{array}{l} \\ \text{gases} \end{array} \right\}$$

$$C_p = \frac{3}{2}R + R = \frac{5}{2}R \quad \left. \begin{array}{l} \\ \text{monovalentios} \end{array} \right\}$$

$$C_v = \frac{5}{2}R \quad \left. \begin{array}{l} \\ \text{diatomicos} \end{array} \right\}$$

$$C_p = C_v + R = \frac{7}{2}R$$

Capítulo 5 - Algumas consequências da 1ª lei da Termodinâmica

A energia é uma função de estado - função termodinâmica das variáveis termodinâmicas. Sabendo-se a equação de estado não é suficiente para saber-se a função energia:

Por exemplo: Se postulamos a eq. de estado do gás ideal, a energia pode ainda ser várias funções

Para saber-se a energia, que no caso simples (fluído simples) que consideraremos $U = U(T, v)$ temos que saber as derivadas parciais da mesma. Mas (informe) vimos os calores específicos c_p e c_v (juntamente com as constantes k_T e β_p que vieram da eq. de estado) nos fornecerem a energia (a menos de uma constante).

Consideraremos separadamente os casos de pares de variáveis independentes (lembre-se estamos considerando o caso de fluido simples, onde as variáveis são p, v e T)

Variáveis T e v independentes

$$\text{Então } U = U(T, v) \Rightarrow dU = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_v dT + \left(\frac{\partial U}{\partial v}\right)_T dv$$

Pela 1ª lei $dU = dq - dw$, sendo $dq = \frac{dq}{m}$, e $dw = pdv$

$$\text{Logo } dq = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_v dT + \left[\left(\frac{\partial U}{\partial v}\right)_T + p\right] dv$$

Consideremos alguns processos:

$$\text{A volume constante} \quad dq_v = \left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_v dT_v \Rightarrow \left[\frac{dq}{dT} \right]_v = \left[\frac{\partial U}{\partial T} \right]_v = C_v$$

Então

$$dq = C_v dT + \left[\left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T + P \right] dV$$

relação geral (em termos de T e V) para um processo não-molarial geral.

Se fazemos um processo isotérmico

$$dq_p = C_v dT_p + \left[\left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T + P \right] \frac{dV_p}{P}$$

então

$$C_p = \frac{dq_p}{dT_p} = \left[\frac{dq}{dT} \right]_p = C_v + \left[\left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T + P \right] \underbrace{\frac{\partial V}{\partial T}}_{\beta_V}$$

de onde tiramos

$$C_p - C_v = \left[P + \left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T \right] \beta_V$$

Se tomarmos um processo isotérmico reversível:

$$dq_T = C_v dT_T + \left[P + \left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T \right] dV_T \text{, isto é:}$$

$$dq_T = \left(\frac{C_p - C_v}{\beta_V} \right) dV_T$$

Se tivermos um processo adiabático (não há troca de calor)

$$dq_A = C_v dT_A + \left[P + \left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T \right] dV_A = 0$$

$$\frac{\partial T}{\partial V}_S = - \frac{\left(P + \frac{\partial U}{\partial V} \right)_T}{C_v} = - \frac{(C_p - C_v)}{\beta_V C_v}$$

Assim temos:

$$\left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_V = C_V, \quad \left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T = \frac{C_P - C_V}{\beta V} - P, \quad dQ_T = \left(\frac{C_P - C_V}{\beta V} \right) dV,$$

$$\left(\frac{\partial T}{\partial V} \right)_P = -\frac{C_P - C_V}{C_P \beta V}, \quad dQ = C_V dT + \left(\frac{C_P - C_V}{\beta V} \right) dV$$

[Reparamos que a partir destas duas derivadas $\left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_V$ e $\left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T$ podemos determinar as outras derivadas parciais de U]

Se refizermos agora o cálculo com T e P independentes

$U = U(T, P)$ temos

$$dU = \left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_P dT + \left(\frac{\partial U}{\partial P} \right)_T dP$$

Se olharmos a 1ª lei $dQ = dU + PdV$, precisamos expressar

$$V = V(T, P), \text{ visto que } dV = \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P dT + \left(\frac{\partial V}{\partial P} \right)_T dP = V(\beta dT - k dP)$$

então $dQ = \left[\left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_P + P \beta V \right] dT + \left[\left(\frac{\partial U}{\partial P} \right)_T - V k_T P \right] dP \quad (\Delta)$

Procedo intuitivamente

$$dQ_P = \left[\left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_P + P \beta V \right] dT_P$$

então $\left(\frac{\partial Q}{\partial T} \right)_P = \left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_P + P \beta V \equiv C_P$, ou

$$\boxed{\left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_P = C_P - \beta P V} \quad (\square)$$

Misendo (\square) em (Δ) tem-se

$$\boxed{\partial q = c_p dT + \left[\left(\frac{\partial u}{\partial p} \right)_T - v k_T p \right] dp} \quad \begin{array}{l} \text{Traçado geral no} \\ \text{processo} \\ T, p \end{array}$$

Para tirar-se $\left(\frac{\partial u}{\partial p} \right)_T$, consideramos o processo inverso

$$\partial q_V = c_p dT_V + \left[\left(\frac{\partial u}{\partial p} \right)_T - v k_T p \right] dp_V \equiv c_v dT_V$$

então $c_v = c_p + \left[\left(\frac{\partial u}{\partial p} \right)_T - v k_T p \right] \frac{dp}{dT}_V^{(\beta/k_T)}$ ou

$$\left(\frac{\partial u}{\partial p} \right)_T - v k_T p = (c_v - c_p) \frac{k}{\beta}, \text{ isto é:}$$

$$\boxed{\left(\frac{\partial u}{\partial p} \right)_T = v k_p + (c_v - c_p) \frac{k}{\beta}}$$

e a forma geral no plano T, p pode ser escrita como:

$$\boxed{\partial q = c_p dT + (c_v - c_p) \frac{k}{\beta} dp}$$

Processo isotônico: $\partial q_T = (c_v - c_p) \frac{k}{\beta} dp_T$

Processo adiabático: $\partial q_s = 0 = c_p dT_s + (c_v - c_p) \frac{k}{\beta} dp_s$

$$\boxed{\left(\frac{\partial T}{\partial p} \right)_s = \frac{c_p - c_v - k}{\beta c_p}}$$

Resumindo: $\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_P = C_p - \beta p v$, $\left(\frac{\partial U}{\partial P}\right)_T = (C_v - C_p) \frac{k}{\beta} + v k p$

$$dq = C_p dT + (C_v - C_p) \frac{k}{\beta} dp , \quad \left(\frac{\partial T}{\partial P}\right)_S = \frac{C_p - C_v}{\beta C_p} \frac{k}{\beta}$$

Calculo considerando p e v independentes

Exercício: Calcule e mostre que

$$\left(\frac{\partial U}{\partial P}\right)_V = \frac{k c_v}{\beta} , \quad \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_P = \frac{C_p}{\beta v} - p ;$$

$$dq = \frac{c_v k T}{\beta} dp + \frac{C_p}{\beta v} dv , \quad \left(\frac{\partial P}{\partial V}\right)_T = - \frac{C_p}{k_T v - c_v}$$

Exercício: Se soubermos k_T , $\beta_p = \beta$, $\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V = C_v$ e $\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = \frac{C_p - C_v}{\beta v} - p$

Calcule todas as outras derivadas de U a partir das relações entre as derivadas de $U(T, V, P)$. Compare com os resultados obtidos

Deduzaf das energias internas de gases

Das relações T e V independentes temos:

$$\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V = C_v , \quad \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = \frac{C_p - C_v}{\beta v} - p , \quad p + \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = \frac{C_p - C_v}{\beta v} \quad (\star)$$

Agora se conhecermos C_p , C_v , β e V calculamos a energia U . Contudo em geral é difícil medir-se C_v experimentalmente. É melhor expressarmos C_p em termos de outras quantidades.

Esta relação entre C_p e C_v é muito mais fácil de ser obtida se usarmos a seguinte identidade de

Assumimos que

$$\left(p + \frac{\partial U}{\partial V} \right)_T = T \left(\frac{\partial P}{\partial T} \right)_V = T \cdot \left(\frac{\frac{\partial P}{\partial V}}{\frac{\partial T}{\partial V}} \right)_P = T \frac{\frac{\partial V}{\partial T}_P}{\frac{\partial P}{\partial V}_T} = T \frac{\beta_P}{k_T}$$

ou seja

$$\left(p + \frac{\partial U}{\partial V} \right)_T = T \left(\frac{\partial P}{\partial T} \right)_V = T \frac{\beta}{k}$$

Esta relação será deduzida mais à frente quando introduzirmos a segunda lei da termodinâmica.

Assim de *

$$\frac{C_p - C_v}{\beta v} = \frac{T \beta}{k},$$

e podemos calcular C_v a partir de β que é de fácil medida experimental., e temos também que

$$\left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_V = c \quad e \quad \left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T = \frac{T \beta}{k} - p$$

Aplicação ao gás ideal: $p = \frac{RT}{v}$, $\beta = \frac{1}{T}$, $k = \frac{1}{P}$

então $\left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T + p = \frac{T \beta}{k} + \frac{RT}{v} = \frac{1}{T} p + p = p \Rightarrow \left(\frac{\partial U}{\partial V} \right)_T = 0$

$$\left(\frac{\partial U}{\partial P} \right)_T = \left(\frac{\partial U''}{\partial V} \right)_T \cdot \left(\frac{\partial V}{\partial P} \right)_T = 0 \Rightarrow U \text{ não depende de } v \text{ e de } p,$$

logo $U = U(T)$, isto é, o gás ideal tem energia que só depende da temperatura. Se soubermos além da equação de estado o calor específico C_v , teremos

$\left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V = c_V \equiv \frac{dU}{dT} \leftarrow \text{é a derivada total da } U=U(T) \text{ p/ o gás ideal}$

$$\text{Logo } dU = U_0 + \int_{T_0}^T c_V dT, \text{ sendo } c_V = c_V(T).$$

Atenção: Nas é' possível saber-se como é a forma funcional de $c_V(T)$, para ter-mos-lá teríamos que largar mão de análises fenomenológicas:

Resumo: gás ideal: eq. de estado $pV = RT$,

$$\text{energia } U = U_0 + \int_{T_0}^T c_V dT, \quad c_V = c_V(T), \quad U = U(T)$$

Aplicaçõ gás ideal de van der Waals

$$p = \frac{RT}{V-b} - \frac{a}{V^2}, \text{ temos } \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T + p = T \beta = T \left(\frac{\partial P}{\partial T}\right)_V$$

$$\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = T \left(\frac{\partial P}{\partial T}\right)_V - p = T \frac{\partial}{\partial T} \left[\frac{RT}{V-b} - \frac{a}{V^2} \right]_V - p = \frac{RT}{V-b} - p = \frac{a}{V^2}$$

ou seja $\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = \frac{a}{V^2}$] A variaçõ da energia com o volume depende do próprio volume.

Esta variaçõ é positiva ($a > 0$) isto quer dizer que se aumenta a energia também aumenta. Isto se deve ao fato de que se $a > 0$ as moléculas interagem atrativamente, assim se elas ficam mais afastadas (que é o que acontece quando V aumenta) elas ficam com menos atraçõ e terão que ter mais energia, i.e., $\Delta U > 0$.

Temos então:

$$dU = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V dT + \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T dV = c_V dT + \frac{a}{V^2} dV$$

Assum em geral $C_V = C_V(T, v)$. Mas como deve ser um diferencial exato $\frac{\partial^2 U}{\partial v \partial T} = \frac{\partial^2 U}{\partial T \partial v}$ e logo

$$\frac{\partial C_V}{\partial v}_T = \frac{\partial}{\partial T} \left(\frac{a}{v^2} \right)_V = 0, \text{ o que quer dizer que}$$

põe um gás van der Waals $C_V = C_V(T)$ como no gas ideal, entao podemos integrar

$$U = U_0 + \int_{T_0}^T C_V(T) dT + \int_{V_0}^V \frac{a}{v^2} dv, \text{ ou seja}$$

$$\boxed{U = U_0 + \int_{T_0}^T C_V(T) dT + \frac{a}{V_0} - \frac{a}{V}} \quad \text{ou } U = \int_{T_0}^T C_V dT - \frac{a}{V} + \text{cte}$$

Se tivermos um regime de gás ideal em que $C_V = \text{const.}$

$$\boxed{U = C_V T + \text{cte}}$$

então que se for gás de van der Waal

$$\boxed{U = C_V T - \frac{a}{V} + \text{cte}}$$

As funções $U = U(v, T)$ seriam nestes dois casos

