ТЕПЛОФИЗИКА ТЕПЛОТЕХНИКА

- 1. Кудинов, В. А. Теплотехника [Электронный ресурс] : учебное пособие / В. А. Кудинов, Э. М. Карташов, Е. В. Стефанюк ; Университетская библиотека онлайн (ЭБС). Москва : Абрис, 2012. 426 с. Режим доступа: http://www.biblioclub.ru/book/1176.
- 2. Теплотехника. Техническая термодинамика [Текст]: учеб. пособие / сост.: И. Н. Полина, С. Г. Ефимова, Н. А. Корычев. Сыктывкар: СЛИ, 2012. 188 с.
- 3. Теплотехника. Техническая термодинамика [Электронный ресурс] : учеб. пособие / сост.: И. Н. Полина, С. Г. Ефимова, Н. А. Корычев. Электрон. текстовые дан. Сыктывкар : СЛИ, 2012. on-line. Режим доступа: http://lib.sfi.komi.com/ft/301-000221.pdf.
- 4. Теплотехника [Электронный ресурс] : сборник описаний лабораторных работ / сост.: С. Г. Ефимова, В. Т. Чупров. Сыктывкар : СЛИ, 2012. on-line.—Режим доступа: http://lib.sfi.komi.com/ft/301-000252.pdf.

Техническая термодинамика

Техническая термодинамика изучает физические (химические) свойства макроскопических тел, которые обусловлены их микроскопическим строением.

Предметом термодинамики – является тепловая форма движения материи.

Техническая термодинамика — учение о правилах согласно которым тела обмениваются энергией.

Техническая термодинамика — наука о силах, которые развиваются теплом.

Основные понятия

Термодинамические параметры - физические величины количественно характеризующие макроскопические тела

Внешние параметры характеризуют внешние условия, в которых находится система, на которые система влиять не может

Внутренние параметры связаны с собственным состоянием системы, их значения определяются тем что представляет сама система. Внутренние параметры зависят от внешних

Пример, объем V и давление р. Рассмотрим ситуацию — есть цилиндр, он закрыт крышкой, объем фиксирован, в качестве внешнего параметра выступает V, он фиксирован, а внутренний параметр давление газа р.

Термодинамическое равновесие

Состояние системы – это набор параметров.

Термодинамическое равновесие — это состояние системы при котором параметры со временем не меняются (состояние стационарное) и отсутствуют потоки.

При термодинамическом равновесии все скорости становятся равными нулю.

При состоянии термодинамического равновесии, подразумевается, что внутренние параметры теряют свою самостоятельность, или оказываются функцией внешних.

Интенсивные и экстенсивные параметры

Интенсивные параметры — **не зависят от массы** системы. **Температура** (интенсивный параметр) половинки, такая же как у целого, **температура** не зависит от массы системы.

Экстенсивные параметры системы зависят от массы системы, причем зависимость определенная прямая пропорциональная зависимость массе. Если мы сохраняя значения всех интенсивных параметров прежними, увеличим массу систему в два раза, то и этот параметр (экстенсивный) увеличится в два раза.

Пример, объем (экстенсивный параметр) мы его можем поделить на две половинки, объем половины в 2 раза меньше целого.

Постулаты термодинамики

Стенка — некоторая граница между системой и окружающей средой. Стенка может быть **жесткая** или **податливая.**

Податливая стенка — это может быть поршень в цилиндре, тогда в системе меняется объем;

Жесткая — стенка которую нельзя сломать, механические воздействия на систему невозможно;

Система может быть открытой или закрытой в зависимости от того пропускает ли стенка вещество.

Открытая система, молекулы могут переходить границу между ними (граница между паром и жидкостью).

Закрытая система - если граница не пропускает вещество.

Дальше будем считать, что система закрытая, т.е.у нее не меняется масса.

Адиабатическая стенка пропускает только механическое воздействие, не пропускает тепло.

Изолирующая стенка — не пропускает ни тепло, ни механическое воздействие (например военный термос выполненный из металла сосуд Дюара, у него жесткая стенка, он не пропускает тепло и механическое воздействие).

Изолированная система ограничена жесткой стенкой (она не пропускает ни механическое воздействие, ни тепловое).

Постулат (общее начало): изолированная система обязательно приходит в состояние термодинамического равновесия и затем не может спонтанно (самопроизвольно) выйти из этого состояния.

Флуктуация — параметры не значительно меняют свои значения, но изменения пренебрежимо малы.

Чтобы систему привести в состояние равновесия не обязательно добиваться изоляции, можно поставить систему в состояние контакта с большой равновесной системой.

Воздействие третьего рода (теплоты) не связано ни с переносом вещества, ни с механическим воздействием. Стенка которая пропускает воздействие этого типа называется **диатермической стенкой** (позволяет одной части системы влиять на другую).

Тепловой контакт двух систем — системы взаимодействуют друг с другом через диатермическую стенку.

Постулат (нулевое начало): – представление о температуре.

Термические параметры состояния. Абсолютная

температура, К Абсолютная температура всегда величина положительная.

При температуре абсолютного нуля ($T=0~\mathrm{K}$) прекращается тепловое движение молекул.

Между температурами Т, выраженными в Кельвинах и градусах Цельсия, имеется следующее соотношение:

$$T = t + 273,15$$

где t – температура, °С.

Температура величина интенсивная. У частей равновесной системы температура одна и та же.

Температура внутренний параметр но может быть и внешним, например, погружая тело в термостат.

Абсолютное давление

Абсолютным давлением называют давление, отсчитываемое от абсолютного нуля давления или от абсолютного вакуума.

При определении абсолютного давления различают два случая:

1) когда давление в сосуде больше атмосферного, в этом случае абсолютное давление в сосуде равно сумме показаний манометра и барометра

$$P_{\rm a\delta c} = P_{\rm из\delta} + P_{\rm бар}$$

2) когда оно меньше атмосферного, тогда абсолютное давление в сосуде равно показанию барометра минус показание вакуумметра:

 $P_{\text{afic}} = P_{\text{fap}} - P_{\text{bar}}$

Удельный объем, м³/кг

Удельный объем однородного вещества - величина, определяемая отношением объема к его массе:

$$v = \frac{V}{m}$$

где V — объем произвольного количества вещества, M^3 ; m — масса вещества, кг.

Очевидно, что:

$$v \cdot \rho = 1$$
.

Внутренняя энергия

Внутренняя энергия представляет собой сумму кинетической энергии теплового движения атомов и молекул, включающей энергию поступательного и вращательного движения молекул, а также колебательного движения атомов в самой молекуле; потенциальной энергии их взаимодействия; энергии электронов; энергии химических связей; энергии внутриядерного взаимодействия; энергии электромагнитного взаимодействия и др.:

$$U = U_{\text{кин}} + U_{\text{пот}} + U_{\text{хим}} + U_{\text{яд}} + \dots$$

В технической термодинамике рассматриваются термодинамические процессы, в которых изменяются только кинетическая и потенциальная составляющие внутренней энергии. Изменение внутренней энергии в любом термодинамическом процессе равно:

$$\Delta U = \Delta U_{\text{Kuh}} + \Delta U_{\text{not}}$$

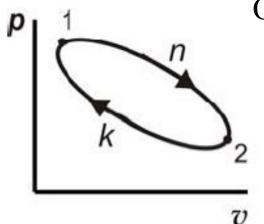
Кинетическая составляющая внутренней энергии определяется температурой тела $U_{\text{кин}} = f(T)$,

потенциальная составляющая при заданной температуре зависит от удельного объема (расстояния между молекулами) $U_{\text{пот}} = f(p, v)$,

полная внутренняя энергия будет являться функцией двух параметров U = f(T, V).

Определим изменение удельной внутренней энергии рабочего тела, совершающего круговой процесс или цикл. Суммарное изменение внутренней энергии за цикл

$$\Delta u = \Delta u_{1n2} + \Delta u_{2k1}$$
 $\Delta u_{1n2} = u_2 - u_1;$
 $\Delta u_{2k1} = u_1 - u_2$



Очевидно, что

$$\Delta u = 0$$
.

В круговых процессах изменение внутренней энергии равно нулю:

$$u_2 - u_1 = \oint du = 0 .$$

Приращение du, как и любого параметра, является полным дифференциалом.

Удельную внутреннюю энергию можно представить как функцию любых двух параметров состояния $u = f_1(T, v)$; $u = f_2(T, p)$; $u = f_3(p, v)$, или в виде полных дифференциалов удельной внутренней энергии:

$$\begin{split} du &= (\frac{\partial u}{\partial T})_v dT + (\frac{\partial u}{\partial v})_T dv, \\ du &= (\frac{\partial u}{\partial T})_p dT + (\frac{\partial u}{\partial p})_T dp, \\ du &= (\frac{\partial u}{\partial p})_v dp + (\frac{\partial u}{\partial v})_p dv. \end{split}$$

Удельная внутренняя энергия идеального газа, в котором отсутствуют силы взаимодействия между молекулами, не зависит от объема или давления

$$(\frac{\partial u}{\partial v})_T = 0; \ (\frac{\partial u}{\partial p})_T = 0$$

а зависит только от температуры:

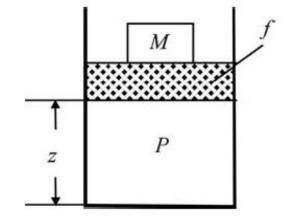
$$u=f(T)$$
.

Следовательно, производная от удельной внутренней энергии идеального газа по температуре есть полная производная:

$$(\frac{\partial u}{\partial T})_p = (\frac{\partial u}{\partial T})_v = \frac{du}{dT}.$$

Это положение было экспериментально доказано Джоулем в 1845 г.

Энтальпия



Энтальпия равна сумме внутренней энергии газа и потенциальной энергии давления.

На перемещающийся поршень в цилиндре с газом помещена гиря массой М, кг. Площадь поршня f, удельная внутренняя энергия рабочего тела u.

Запас энергии газа под поршнем:

$$H = U + Mgz = U + pfz = U + pV$$
.

$$p = Mg/f$$

Удельная энтальпия, т.е. отношение энтальпии к массе тела, обозначается **h** и выражается в Дж/кг. По определению она представляет собой сложную функцию вида

$$h = u + pv$$
.

Энтальпия относится к аддитивным или экстенсивным параметрам, так как ее величина пропорциональна массе.

Энтальпия идеального газа, так же как и внутренняя энергия, является функцией температуры и не зависит от других параметров. По аналогии с внутренней энергией

имеем

$$\begin{split} dh &= (\frac{\partial h}{\partial T})_v dT + (\frac{\partial h}{\partial v})_T dv, \\ dh &= (\frac{\partial h}{\partial T})_p dT + (\frac{\partial h}{\partial p})_T dp, \\ dh &= (\frac{\partial h}{\partial p})_v dp + (\frac{\partial h}{\partial v})_p dv. \\ (\frac{\partial h}{\partial T})_p &= (\frac{\partial h}{\partial T})_v = \frac{dh}{dT}, \end{split}$$

т.е. в любом процессе изменения состояния идеального газа производная от изменения энтальпии по температуре будет полной производной.

Энтропия

Энтропией называют такой параметр состояния, дифференциал которого равен отношению бесконечно малого количества теплоты, подведенной к системе или отведенной от нее в обратимом термодинамическом процессе при постоянной температуре T:

$$dS = \frac{dQ}{T}; \ s = \frac{S}{m}; \ q = \frac{Q}{m};$$
$$ds = \frac{dq}{T}, \frac{\mathcal{J}_{\mathcal{K}}}{\kappa \varepsilon \cdot K}$$

Энтропия — параметр состояния, изменение которого свидетельствует о наличии в системе энергетического взаимодействия в виде обмена теплотой с окружающей средой: $dq = T \cdot ds$; T > 0.

Уравнение состояния

Уравнением состояния называют зависимость, устанавливающую взаимосвязь между термодинамическими параметрами состояния:

$$F(p, v, T) = 0.$$

Пример **термического уравнения состояния** — зависимость силы Р от внешних параметров и температуры.

Вид функции F зависит от термодинамической природы рабочего тела. Различают идеальные и реальные газы.

Идеальные газы

Идеальными газами называют газы, для которых можно пренебречь собственным объемом молекул и силами взаимодействия между ними. Все реальные газы при высоких температурах и малых давлениях почти полностью подходят под понятие «идеальный газ» и по свойствам практически не отличаются от него.

Уравнением состояния для идеального газа является уравнение Менделеева-Клапейрона:

$$\frac{pv}{T} = R = \text{const}$$
,

где R — удельная газовая постоянная, зависящая от химической природы вещества и не зависящая от его состояния, Дж/ кг · К . Отношение для всех газов одинаково.

Физический смысл газовой постоянной

Физический смысл газовой постоянной: удельная газовая постоянная есть работа (в Дж), совершенная газом массой 1 кг при изменении температуры на 1 °С в изобарных условиях.

$$R = \frac{R_{\mu}}{\mu} = \frac{8314}{\mu}, \frac{\Pi x}{\kappa \Gamma \cdot K}$$

где $R_{\mu} = 8314 \frac{\text{Дж}}{\text{кмоль} \cdot \text{K}}$ - универсальная (молярная) газовая постоянная;

 - масса 1 кмоль газа, выраженная в килограммах, кг/кмоль.

Реальные газы

Для описания свойств реальных газов используют уравнение Ван-дер-Ваальса, учитывающее силы взаимодействия между молекулами и реальные размеры частиц:

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

где а и b — постоянные, зависящие от химической природы вещества, определяются по критическим параметрам:

$$a = 27b^2 p_{\rm kp}; b = \frac{1}{8} \frac{RT_{\rm kp}}{p_{\rm kp}}.$$

Работа

Работа - передача энергии от одного тела к другому, связанную с изменением объема рабочего тела, с перемещением его во внешнем пространстве или изменением его положения

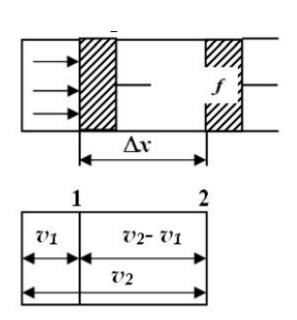
(работа — способ воздействия который можно назвать макроскопическим, у молекул появляется импульс (скорость) в сторону движения поршня)

Если сообщить газу некоторое количество теплоты, то он будет расширяться при постоянном давлении и перемещать поршень от положения 1 до 2.

Сила, действующая на поршень, равна $p \cdot f$. Путь перемещения поршня Δx .

Удельная работа, совершенная газом, равна

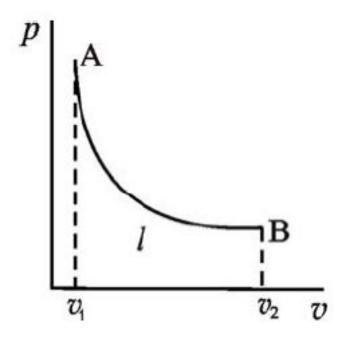
$$l = p \cdot f \cdot \Delta x = p(v_2 - v_1) = p \cdot \Delta v.$$



Удельная работа l, совершаемая системой при конечном изменении ее объема в произвольном равновесном процессе равна v_2

 $l = \int_{\mathbf{v}_1}^{\mathbf{v}_2} p d\mathbf{v}$

и графически определяется по диаграмме координатах p-v как площадь фигуры под кривой процесса AB.



Работа изменения объема может быть как положительной, так и отрицательной величиной.

При расширении газа ($\Delta v > 0$) газ сам совершает работу, в этом случае работа положительна l > 0.

При сжатии ($\Delta v < 0$) совершается работа над газом, в этом случае работа отрицательна l < 0.

Для произвольной массы т газа:

$$L = m \int_{v_1}^{v_2} p dv$$

Теплота

Теплота — микроскопический способ воздействия, не приводит к видимым движениям, горячее приводим в соприкосновение с холодным, энергичные молекулы горячего делятся своей энергией с молекулами холодного тела.

Количество теплоты, передаваемое системе в термодинамическом процессе, может быть определено двумя способами:

1) через энтропию:

$$ds = \frac{dq}{T}; \qquad q = \int_{1}^{2} T ds$$
.

Теплота имеет не только абсолютное значение, но и знак: при подводе теплоты энтропия возрастает: $T>0, \Delta s>0, q>0$. При отводе тепла $\Delta s<0, q<0$.

2) через понятие теплоемкости газа.

Под средней теплоемкостью вещества понимают то количество тепла, которое нужно сообщить рабочему телу, чтобы повысить его температуру на один градус:

$$C_{xm}$$
 $\begin{vmatrix} t_2 \\ t_1 \end{vmatrix} = \frac{q_x}{t_2 - t_1} = \frac{q_x}{\Delta t}$.

Истинной теплоемкостью C_x называют предел отношения $\frac{q_x}{\Delta t}$:

$$C_x = \lim_{\Delta t \longrightarrow 0} \frac{q_x}{\Delta t} = \frac{dq_x}{dt}$$
.

Удельная теплоемкость рабочего тела (газа) – **это** это количество тепла, которое нужно сообщить единице количества газа (1 кг, 1 м³, 1 кмоль), чтобы повысить его температуру на 1 градус.

В зависимости от выбора единицы количества вещества различают три вида теплоемкостей:

массовую c, Дж/кг⁻К; объемную с', Дж/м³⁻К мольную µс, Дж/кмоль-К.

Связь между различными видами теплоемкости для нормальных физических условий выражается соотношениями:

$$c = \frac{\mu c}{\mu}, \ c' = \frac{\mu c}{22,4}, \ c = c' \cdot v = \frac{c'}{\rho}.$$
 μ - масса 1 кмоль газа, выраженная в кг, кг/кмоль.

В зависимости от вида термодинамического процесса различают теплоемкости при постоянном объеме c_v и при постоянном давлении c_p . Связь между этими теплоемкостями для идеального газа устанавливается уравнением Майера:

$$c_p - c_v = R$$
$$\mu c_p - \mu c_v = R_\mu$$

Отношение с_р к с_v называется **показателем адиабаты** или коэффициентом Пуассона:

$$k = \frac{c_p}{c_v}$$

Для идеального газа эта величина не зависит от химической природы вещества и параметров состояния, а определяется лишь количеством атомов в молекуле.

Для одноатомных газов (инертных) k=1,67. Для 2-х атомных газов (O_2 , H_2 , N_2 , CO) k=1,4. Для многоатомных газов (CO_2 , H_2O , NH_3) k=1,3.

Из приведенных выше уравнений, связывающих величины c_p и c_v , получим

$$c_v = \frac{R}{k-1}; \qquad c_p = \frac{k}{k-1}R.$$

Количество теплоты, участвующей в процессе, можно определить через среднюю или истинную теплоемкость

$$q = \int_{t_1}^{t_2} cdt = \int_{0}^{t_2} cdt - \int_{0}^{t_1} cdt.$$

Или в общем случае

$$q = \int_{t_1}^{t_2} f(t)dt.$$

В системе координат t—c количество тепла, подведенное к рабочему телу или отведенное от него, выражается площадью, ограниченной линией теплоемкости и перпендикулярами, восстановленными в точки, соответствующим начальной (t_1) и конечной (t_2) температурам

Для практических целей при расчетах обычно пользуются табличными данными, в которых приводятся значения средних теплоемкостей для различных температурных интервалов с шагом от 5 до 50 °C фиксированным нижним пределом 0 °C.

Тогда

$$q = c_m^{t_1}(t_2 - t_1) = c_m^{t_2} t_2 - c_m^{t_1} t_1.$$

Смесь идеальных газов. Основные свойства газовых

Под газовой смесью понимается смесь отдельных газов, не вступающих между собой ни в какие химические реакции. Каждый газ в смеси не зависимо от других газов полностью сохраняет все свои свойства и ведет себя так, как если бы он один занимал весь объем смеси.

Газовая смесь идеальных газов подчиняется закону Дальтона, который гласит: общее давление смеси газов равно сумме парциальных давлений отдельных газов, составляющих смесь:

$$p = p_1 + p_2 + \ldots + p_n = \sum_{i=1}^{n} p_i$$

где $p_1, p_2, \dots p_n$ - парциальные давления

Парциальное давление p_i - это давление компонента газовой смеси, которое он оказывал бы, занимая один весь объем смеси V_{cm} и находясь при температуре смеси.

Приведенным, или парциальным объемом данного компонента V_i , называется объем, который он имел бы, если бы находился при давлении и температуре смеси. Согласно закону Амага

$$V_{\rm cm} = V_1 + V_2 + \ldots + V_n = \sum_{i=1}^{n} V_i$$
,

где V_{cm} - полный объем смеси газов, V_{l} , V_{2} , ... V_{n} - парциальные объемы компонентов, приведенные к условиям p_{cm} и T_{cm} .

Для определения любого параметра состояния смесей газов требуется знать состав смеси, т.е. для смеси газов в качестве независимый переменных добавляется величина, определяющая ее состав *z*.

Параметры газовой смеси могут быть вычислены по уравнению Клапейрона

$$pV = mRT$$

где все величины, входящие в уравнение, относятся к смеси газов.

Способы задания смеси газов

Газовая смесь может быть задана массовыми, объемными и молярными долями.

Массовой долей называется отношение массы каждого компонента к общей массе смеси:

$$g_1 = \frac{m_1}{m}; g_2 = \frac{m_2}{m} \dots g_n = \frac{m_n}{m},$$

где $g_1, g_2...g_n$ — массовые доли; $m_1, m_2...m_n$ — масса каждого газа; m — масса всей смеси.

Сумма массовых долей равна единице:

$$g_1 + g_2 + \ldots + g_n = \sum_{i=1}^{n} g_i = 1.$$

Объемной долей называется отношение парциального (приведенного) объема каждого компонента V_i к общему объему смеси $V_{\rm cm}$:

$$r_1 = \frac{V_1}{V}; r_2 = \frac{V_2}{V} \dots r_n = \frac{V_n}{V},$$

где r_1 , $r_2...r_n$ — объемные доли; V_1 , $V_2...V_n$ — парциальные (приведенные) объемы каждого газа; V — объем всей смеси.

Парциальным объемом газа называется объем, который занимал бы этот газ, если бы его температура и давление равнялись температуре и давлению смеси газов.

Парциальный объем каждого газа можно определить по закону Бойля-Мариотта. При постоянной температуре (T = const) имеем:

$$V_1 = \frac{p_1 V}{p}$$
; $V_2 = \frac{p_2 V}{p}$... $V_n = \frac{p_n V}{p}$.

Сложив уравнения, получим

$$V_1 + V_2 + ... + V_n = \sum_{i=1}^{n} V_i = \frac{p_i V}{p} + \frac{p_2 V}{p} + ... + \frac{p_n V}{p} = V.$$

Сумма парциальных объемов газов, составляющих смесь, равна объему смеси газов.

I азовая постоянная смеси

Удельная газовая постоянная смеси газов равна сумме произведений массовых долей каждого газа на его удельную газовую постоянную.

$$R = \sum g_i R_i = g_1 R_1 + g_2 R_2 + \dots + g_n R_n$$

$$R = \sum g_i R_i = 8314, 2(\frac{g_1}{M_1} + \frac{g_2}{M_2} + \dots + \frac{g_n}{M_n})$$

$$g_i = \frac{R}{R} r_i \ u \sum g_i = R \sum \frac{r_i}{R_i} = 1.$$

$$R = \frac{1}{\sum \frac{r_i}{R_i}} = \frac{1}{\frac{r_1}{R_1} + \frac{r_2}{R_2} + \dots + \frac{r_n}{R_n}}.$$

Средняя молярная масса смеси газов

Средняя молярная масса представляет собой условную величину и относится к такому однородному газу, у которого число молекул и общая масса равны числу молекул и массе смеси газов.

$$M = \frac{8314,2}{R}$$

$$M = \frac{8314,2}{g_1 R_1 + g_2 R_2 + \ldots + g_n R_n}.$$

Если смесь задана объемными долями, то

$$R = \frac{1}{\sum r_i R_i} = \frac{8314,2}{\sum r_i M_i}.$$

$$R = \frac{8314,2}{M},$$

Средняя молярная масса смеси газов равна сумме произведений объемных долей на молярные массы компонентов смеси.

$$M = \sum r_i M_i = r_1 M_1 + r_2 M_2 + \dots + r_n M_n$$

Теплоемкость смесей идеальных газов

Если смесь задана массовыми долями, удельная теплоемкость смеси определяется как сумма произведений массовых долей на удельную теплоемкость каждого компонента смеси:

$$c_{v_{\text{CM}}} = g_1 c_{v1} + g_2 c_{v2} + \dots + g_n c_{vn} = \sum_{i=1}^{n} g_i c_{vi}$$

$$c_{p_{\text{cm}}} = g_1 c_{p1} + g_2 c_{p2} + ... + g_n c_{pn} = \sum_{1}^{n} g_i c_{pi}$$

Если смесь газа задана объемными долями, то объемная теплоемкость смеси равна сумме произведений объемных долей на объемную теплоемкость каждого газа:

$$c'_{v_{\text{CM}}} = r_1 c'_{v1} + r_2 c'_{v2} + \dots + r_n c'_{vn} = \sum_{i=1}^{n} r_i c'_{vi}$$

$$c'_{p_{\text{CM}}} = r_1 c'_{p1} + r_2 c'_{p2} + \dots + r_n c'_{pn} = \sum_{1}^{n} r_i c'_{pi}$$

Молярная теплоемкость смеси газов равна произведению объемных долей на молярные теплоемкости составляющих смесь газов:

$$c_{mv_{\text{CM}}} = r_1 c_{mv1} + r_2 c_{mv2} + \dots + r_n c_{mvn} = \sum_{i=1}^{n} r_i c_{mvi}$$

$$c_{mp_{\text{cm}}} = r_1 c_{mp1} + r_2 c_{mp2} + \dots + r_n c_{mpn} = \sum_{i=1}^{n} r_i c_{mpi}$$

Первый закон

Полная энергия термодинамической системы в конце любого термодинамического процесса равна алгебраической сумме ее энергии в начале процесса и количества энергии, подведенной к системе и отведенной от нее в ходе процесса.

Применительно к рассматриваемым в технической термодинамике процессам энергия подводится к рабочему телу или отводится от него лишь в форме тепла или механической работы. Поэтому

$$Q = \Delta U + L$$
,

где Q — суммарное количество подведенного к термодинамической системе тепла; ΔU — изменение внутренней энергии термодинамической системы; L — суммарная работа изменения объема термодинамической системы

Применительно к 1 кг рабочего тела эта формула принимает вид: $q = \Delta u + l,$

или в дифференциальной форме

$$dq = du + dl$$
.

В развернутом виде эти уравнения записывают следующим образом:

$$Q = U_2 - U_1 + \int_{V_1}^{V_2} p dV,$$

$$q = u_2 - u_1 + \int_{v_1}^{v_2} p dv,$$

$$dq = du + pdv$$

Для вывода второй математической записи 1-го закона термодинамики воспользуемся определением энтальпии

$$\mathrm{d}h=\mathrm{d}u+\mathrm{d}(pv)=\mathrm{d}u+p\mathrm{d}v+v\mathrm{d}p,$$
 так как $p\mathrm{d}v=\mathrm{d}l,\ \mathrm{d}u+\mathrm{d}l=\mathrm{d}q,$ то
$$\mathrm{d}h=\mathrm{d}q+v\mathrm{d}p,$$

dq = dh - vdp.

Рассмотрим 1-ый закон термодинамики применительно к термодинамической системе, работающей по круговому циклу:

$$\oint dq = \oint du + \oint dl$$
. Так как $\oint du = 0$, то $\oint dq = \oint dl$.

Воспользуемся уравнениями 1-го закона термодинамики для вывода двух важных соотношений:

1. Если
$$v = \text{const}$$
, $dv = 0$, $dq = du + dl = du + pdv$ $dq_v = du$, $dq_v = c_v dT$. $du = c_v dT$ $\Delta u = u_2 - u_1 = c_v (T_2 - T_1)$

2. Если p = const, dp = 0,

dq = dh - vdp

 $dq_p = dh = c_p dT$.

 $\Delta h = h_2 - h_1 = c_p(T_2 - T_1)$

Основные термодинамические процессы идеального газа

В технической термодинамике изучаются следующие основные термодинамические процессы: изохорный, изобарный, изотермический, адиабатный политропный.

Охарактеризуем по приведенной выше схеме каждый из перечисленных термодинамических процессов.

Изохорный процесс

Процесс, протекающий при постоянном объеме, называется изохорным.

Кривая процесса называется изохорой.

- 1) Уравнение процесса v = const.
- 2) Связь параметров вытекает из уравнения Клапейрона-Менделеева, записанного для двух состояний:

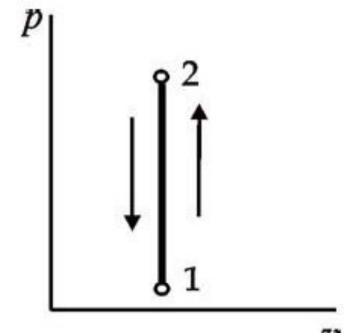
$$p_1 v_1 = RT_1, p_2 v_2 = RT_2.$$

Откуда:

$$\frac{p_1}{p_2} = \frac{T_1}{T_2}$$

Зако́н Ша́рля

3) По графику процесса в координатах p-v видно, что площадь под изохорой равна нулю. На графике процесс 1-2 — подвод тепла; процесс 2-1 — отвод тепла.



Аналитический метод определения работы газа при v = const дает тот же результат - работа равна нулю, так как dv = 0:

$$l = \int_{v_1}^{v_2} p dv = 0$$

4) Изменение внутренней энергии из

$$\Delta u = c_v(T_2 - T_1).$$

5) Изменение энтальпии

$$\Delta h = c_p(T_2 - T_1).$$

6) Изменение энтропии

$$ds = \frac{dq}{T} = \frac{dh}{T} = \frac{c_p dT}{T};$$

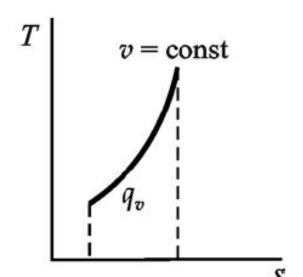
$$\Delta s = s_2 - s_1 = \int_{T_1}^{T_2} c_p \frac{dT}{T} = c_p \ln \frac{T_2}{T_1}.$$

7) По первому закону термодинамики количество теплоты, участвующее в процессе:

$$dq = du + dl$$
.

Так как
$$dl = 0$$
, $dq = du$; $q = \Delta u$

Графический метод определения количества теплоты, участвующей в процессе, предусматривает построение графика процесса в координатах Т – s . Количество теплоты, подведенной (или отведенной) к системе в изохорном процессе, численно равно площади под изохорой.



Изобарный процесс

Процесс, протекающий при постоянном давлении, называют изобарным.

Кривая процесса называется изобарой.

- 1) Уравнение процесса p = const;
- 2) Связь параметров вытекает из уравнения Клапейрона-Менделеева, записанного для двух состояний:

$$p_1 v_1 = RT_1, p_2 v_2 = RT_2$$

Откуда:

$$rac{v_1}{v_2} = rac{T_1}{T_2} \, . ^{ ext{Закон Гей-}}{ ext{Люссака}}$$

3) По графику процесса в координатах p-v работа изменения объема численно равна площади под изобарой. На графике:

процесс 1-2 – подвод тепла;

процесс 2-1 – отвод тепла.

Аналитический метод определения удельной работы газа

при p = const:

$$l = p \int_{0}^{v_2} dv = p(v_2 - v_1)$$

$$l = p \int_{0}^{v_2} dv = p(v_2 - v_1)$$

4) Изменение внутренней энергии

$$\Delta u = c_v(T_2 - T_1).$$

5) Изменение энтальпии

$$\Delta h = c_p(T_2 - T_1).$$

6) Изменение энтропии

$$ds = \frac{dq}{T} = \frac{dh}{T} = \frac{c_p dT}{T};$$

$$\Delta s = s_2 - s_1 = \int_{T_1}^{T_2} c_p \frac{dT}{T} = c_p \ln \frac{T_2}{T_1}.$$

7) По первому закону термодинамики количество теплоты участвующее в процессе:

$$dq = dh - vdp.$$