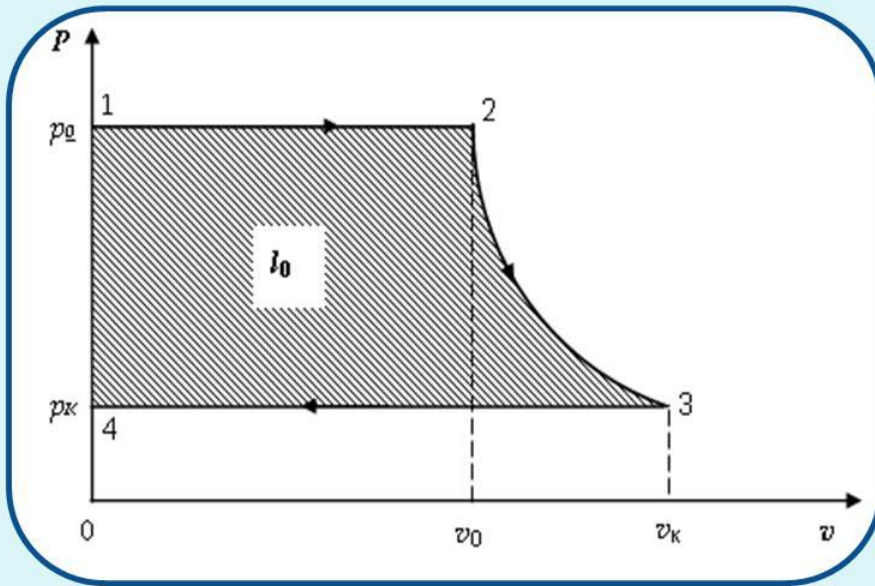


Первый закон термодинамики для потока.

Лекция 9 (второй час)

Располагаемая работа. Уравнение неразрывности потока. Уравнение первого закона термодинамики для потока. Определение количества тепла для потока.

Располагаемая работа.



Процесс под действием поршня.
Площадь под процессом 1-2 в p, v -диаграмме соответствует работе.

Работа $p_0 \cdot v_0$ совершается за счет внешних сил и носит названия **работы проталкивания** (>0).

$l = \int_{v_0}^{v_k} P dv$ - положительная работа изменения объема.
 $(-p_k \cdot v_k)$ - работа проталкивания (<0).

$$l_0 = P_0 v_0 + \int_{v_0}^{v_k} P dv - P_k v_k$$

Сумма работ проталкивания, взятая с обратным знаком, называют **внешней работой** $l^* = p_k v_k - p_0 v_0$

$$l_0 = l - l^*$$

Работа l_0 получила название **работы изменения давления в потоке** или **располагаемой работы**, последнее относится только к обратимым процессам.

$$l = q - (u_{\kappa} - u_0)$$

$$\begin{aligned} l_o = l - l^* &= q - (u_{\kappa} - u_0) - (p_{\kappa}v_{\kappa} - p_0v_0) = \\ &= (u_0 + p_0v_0) - (u_{\kappa} + p_{\kappa}v_{\kappa}) + q = h_0 - h_{\kappa} + q \end{aligned}$$

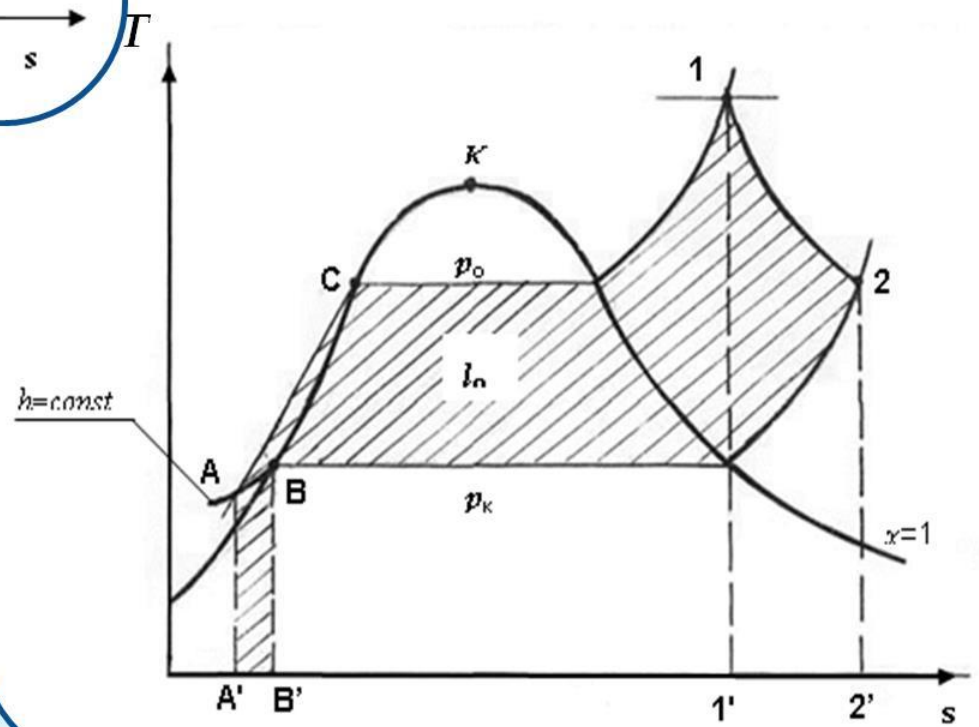
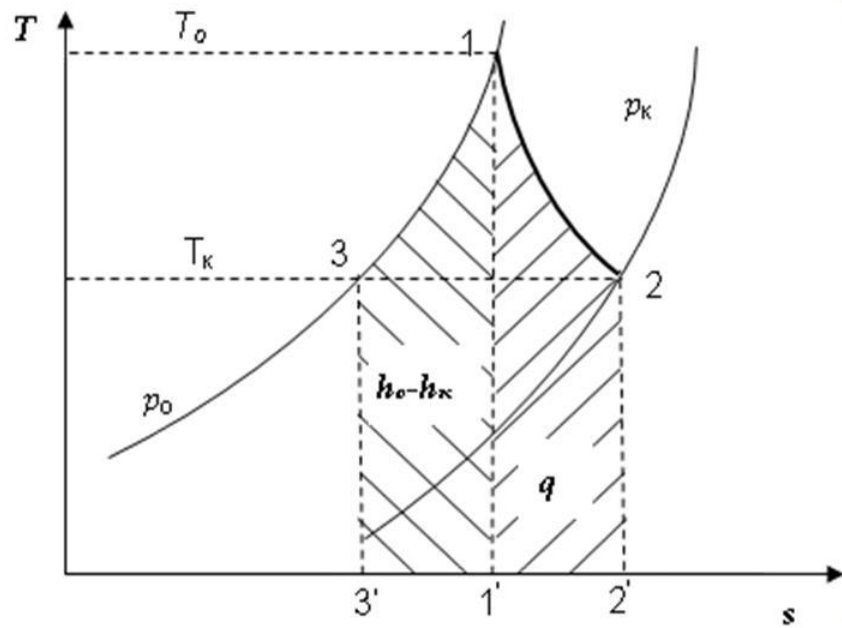
$$dq = dh - vdp$$

$$\delta l_o = -dh + \delta q = -dh + (dh - vdp) = -vdp$$

Работа изменения давления в потоке возможна только при наличии разности давлений $dp \neq 0$, отсюда и появилось её название.

В p, v - диаграмме для *обратимых процессов* работа изменения давления в потоке (она же располагаемая работа) есть площадь под процессом в проекции на ось давлений

$$l_o = \int_{p_0}^{p_{\kappa}} -vdp$$



Движущееся по каналу рабочее тело или вещество называется **потоком**.

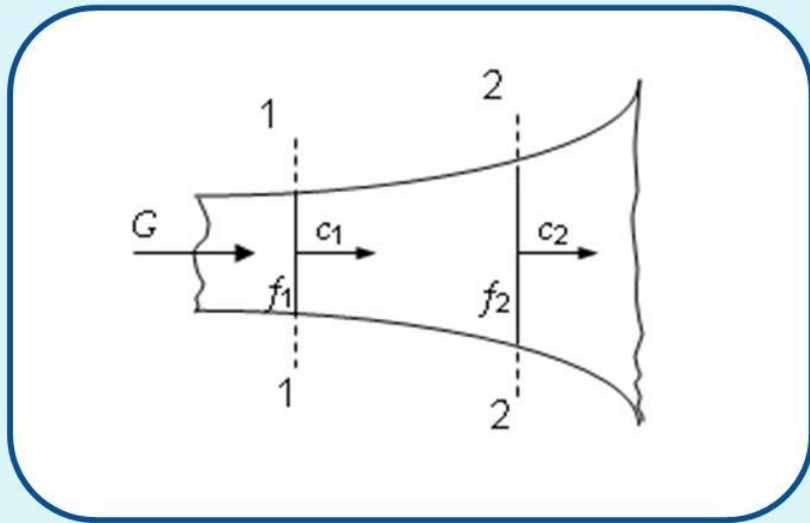
Процесс движения рабочего тела или вещества по каналу называется **истечением**.

Для характеристики потока, кроме термодинамических параметров (p , v , T и т.д.), необходимо знать скорость его движения – c метр на секунду и массовый расход - G килограмм на секунду.

Допущения, принятые в технической термодинамике при изучении процессов истечения:

- При изучении потоков газов и жидкостей будем рассматривать их как сплошную среду. Это правомерно, поскольку расстояние между молекулами и длина их свободного пробега несоизмеримо малы по сравнению с размерами каналов, в которых движется вещество;
- Будем рассматривать только установившийся – стационарный режим истечения, когда все параметры и скорость газа или жидкости остаются неизменными в каждой точке пространства канала;

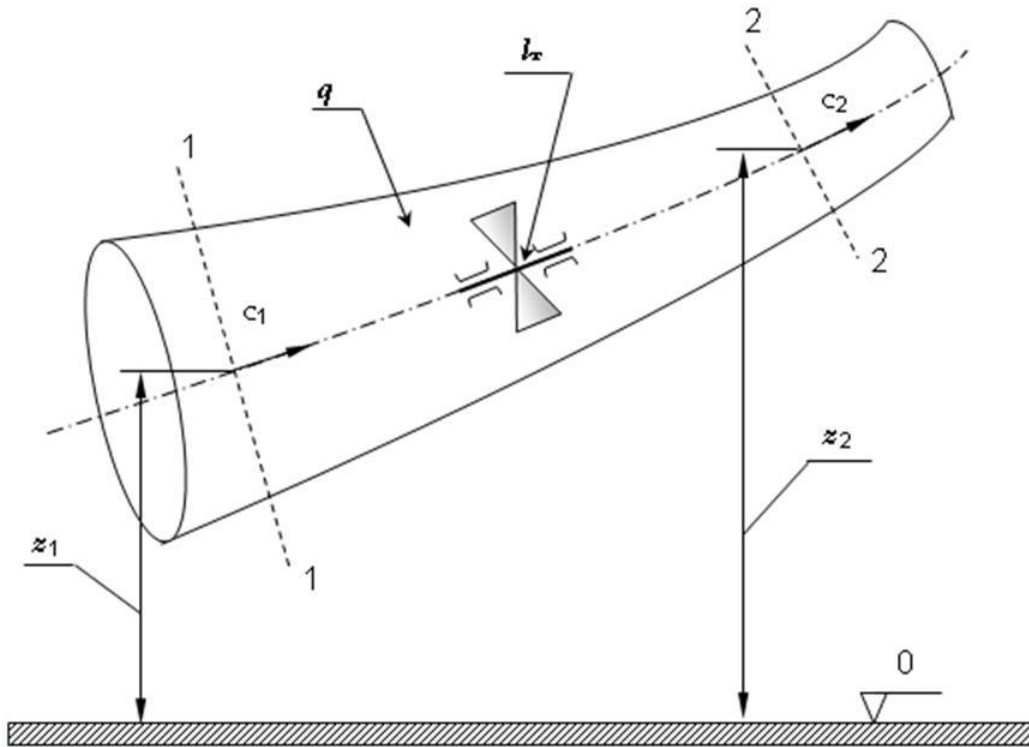
Уравнение неразрывности



$$G = \frac{M}{\tau} = \left| \tau - \text{время пребывания} \right| =$$
$$= \frac{\rho V}{\tau} = \frac{\rho f x}{\tau} = \left| \frac{x}{\tau} = c \right| = \rho f c$$
$$G = f_1 c_1 \rho_1 = f_1 c_1 / v_1 = f_2 c_2 / v_2 = \text{const}$$

уравнениями сплошности или неразрывности потока

Уравнение первого закона термодинамики для потока



Изменение полной энергии

$$e_2 - e_1 = q - l_T$$

$$e_i = e_i^{\text{внешняя}} + e_i^{\text{внутренняя}}$$

$$e_1^{\text{внешняя}} = gz_1 + \frac{c_1^2}{2}$$

$$e_2^{\text{внешняя}} = \frac{c_2^2}{2} + gz_2$$

$$e_1^{\text{внутренняя}} = u_1$$

$$e_2^{\text{внутренняя}} = u_2$$

Было $l_0 = h_1 - h_2 + q$

Теперь располагаемая работа идет еще на изменение полной энергии, совершение внешней работы ($l^* = p_2 v_2 - p_1 v_1$) и технической работы

$$(u_2 + p_2 v_2 + gz_2 + \frac{c_2^2}{2}) - (u_1 + p_1 v_1 + gz_1 + \frac{c_1^2}{2}) = q - l_T$$

$$dh + gdz + cdc = \delta q - \delta l_T$$

Первый закон термодинамики для потока.

Лекция 10

Течение в сопле

Сопло и диффузор. Скорость истечения газа из суживающегося сопла. Максимальный расход и критическая скорость. Критическое отношение давлений и температур. Критическая скорость и скорость звука. Отношение скорости потока к местной скорости звука и критической скорости. Зависимость скорости и расхода от отношения начального и конечного давлений. Условия перехода скорости потока через скорость звука. Комбинированное сопло Лаваля. Расчет скорости истечения водяного пара по изменению энтальпии.

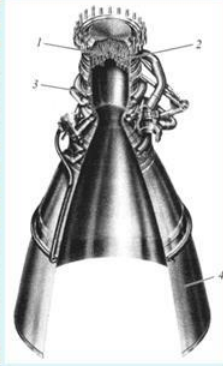
Истечение с учетом необратимости. Коэффициенты скорости и расхода. Принцип обращения воздействия. Понятие о тепловом сопле.

Сопло

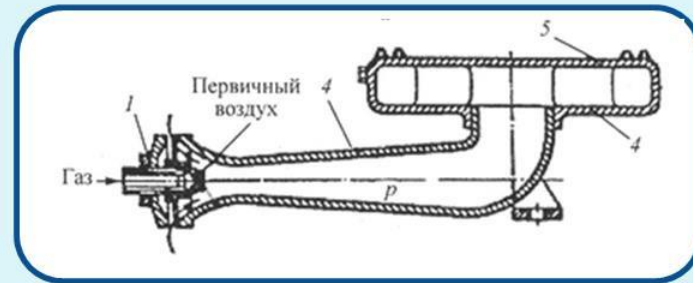
Сопло - техническое устройство (специально сфокусированный закрытый канал), служащее для разгона жидкости или газа и придания потоку заданного направления.



Конфузор — (от лат. confundo вливаю, смешиваю, распределяю) сужающаяся сфокусированная часть канала (трубы), в котором дозвуковая скорость газа (жидкости) возрастает в результате преобразования потенциальную энергию в кинетическую.



Диффузор - в часть канала (трубы), в которой происходят замедление (расширение) потока и возрастание давления (в аэрогидродинамике).



Карл Густав Патрик де Лаваль (Laval) (1845, —.1913), шведский инженер и изобретатель. По национальности француз. Впервые применил **расширяющиеся сопла**, гибкий вал, диск равного сопротивления, позволивший достигать очень высоких окружных скоростей (419 м/сек). **Разработал теорию сопла.**



$$dh + g dz + c dc = \delta q - \delta l_{\text{T}} - \delta l_{\text{трения}}$$

$$-\delta l_{\text{трения}} = \delta q_{\text{трения}}$$

$$\delta q = \delta q_{\text{внешняя}} + \delta q_{\text{трения}}$$

$$dh + g dz + c dc = \delta q_{\text{внешняя}} - \delta l_{\text{T}}$$

$$\delta l_{\text{T}} = 0 \quad g dz = 0 \quad \delta q_{\text{внешняя}} = 0$$

$$dh + c dc = 0$$

$$\left. \begin{array}{l} -dh = c dc \\ \delta q = dh - v dp \end{array} \right\} c dc = -v dp$$

$$\frac{c_2^2}{2} - \frac{c_1^2}{2} = -\frac{1}{\rho_{\text{несжимаемой}}} (p_2 - p_1)$$

$$c_2 = \sqrt{\frac{2(p_1 - p_2)}{\rho_{\text{несжимаемой}}} + c_1^2}$$

$$G = \text{const} = \rho f c$$

$$c_2 = \frac{\rho_1}{\rho_2} \frac{f_1}{f_2} c_1 = \left| \rho_1 = \rho_2 = \rho_{\text{несжимаемая}} \right| = \frac{f_1}{f_2} c_1$$



Эффекты сжимаемости проявляются при скоростях близких к скорости звука (>20% от скорости звука)

Скорость звука

В область между поршнем площадью f и сечением AA за время $d\tau$ попадет газ массой

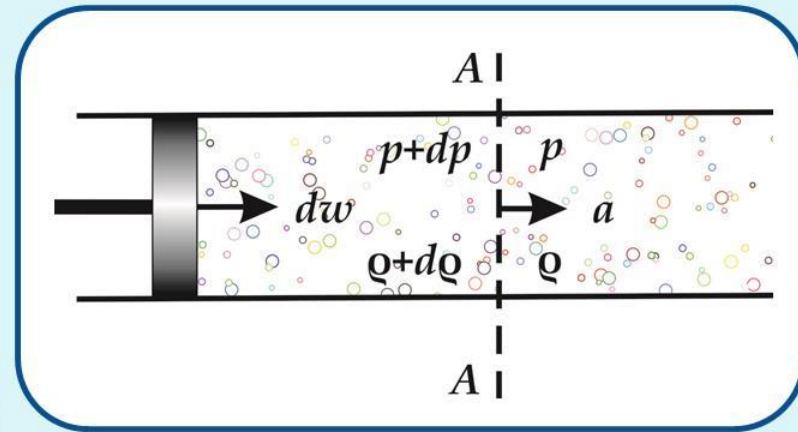
$$dM_{\text{невозмущенный}} = \rho \cdot f \cdot a \cdot d\tau.$$

Масса возмущенного газа перед поршнем, «догоняющего» сечение AA увеличилась за это время на

$$dM_{\text{возмущенный}} = (\rho + d\rho) \cdot f \cdot (a - d\tau) \cdot d\tau$$

Из уравнения неразрывности следует

$$dM_{\text{невозмущенный}} = dM_{\text{возмущенный}}$$



$$\rho \cdot a = (\rho + d\rho) \cdot (a - d\tau)$$

Перешедшая через AA увеличивает свою скорость от 0 до $d\tau$ за счет перепада давления dp . Из закона сохранения и превращения импульса:

$$dp \cdot f \cdot d\tau = \rho \cdot f \cdot a \cdot d\tau \cdot d\tau$$

$$dp = \rho \cdot a \cdot d\tau$$

$$\rho \cdot a = (\rho + d\rho) \cdot (a - d\tau) \Rightarrow \rho \cdot a = \rho \cdot a + d\rho \cdot a - \rho d\tau - d\rho \cdot d\tau$$

$$d\rho \cdot d\tau \rightarrow 0 \quad \text{второй порядок малости}$$

$$d\rho \cdot a - \rho d\tau = 0 \Rightarrow d\tau = \frac{d\rho}{\rho} \cdot a$$

$$dp = \rho \cdot a \cdot \frac{d\rho}{\rho} \cdot a$$

$$dp = a^2 \cdot d\rho$$

Сэр Исаак Ньютон (англ. **Sir Isaac Newton**, 1643 — 1727) — английский физик, математик, механик и астроном, один из создателей классической физики. Автор фундаментального труда «Математические начала натуральной философии», в котором он изложил закон всемирного тяготения и три закона механики, ставшие основой классической механики. Разработал дифференциальное и интегральное исчисления, теорию цвета и многие другие математические и физические теории.



$$a = \sqrt{\frac{dp}{d\rho}}$$

В 1687 г. посчитал, что процесс изотермический, и из закона Бойля – Мариотта
Определил

$$a_T = \sqrt{\left(\frac{\partial p}{\partial \rho}\right)_T} = \sqrt{\frac{p}{\rho}} = \sqrt{RT}$$

Однако прямые измерения показали реальное превышение измеренной скорости на 20% относительно рассчитанной по формуле Ньютона.

— Вы написали такую огромную книгу о системе мира и ни разу не упомянули о его Творце!

— Сир, я не нуждался в этой гипотезе.

(Диалог Лапласа с Наполеоном)



Пьер-Симон Лаплас (фр. **Pierre-Simon de Laplace**; 1749 —1827) — выдающийся французский математик, физик и астроном; известен работами в области небесной механики, дифференциальных уравнений, один из создателей теории вероятностей. Заслуги Лапласа в области чистой и прикладной математики и особенно в астрономии громадны: он усовершенствовал почти все отделы этих наук.

Исправил – П. Лаплас. Скорости высокие и теплообмен между зонами повышения давления и разрежения не успевает произойти. Следовательно, процесс адиабатный (предположил изэнтропический)

$$a_s = \sqrt{\left(\frac{\partial p}{\partial \rho}\right)_s} = \sqrt{-v^2 \left(\frac{\partial p}{\partial v}\right)_s} \text{ — термодинамическая скорость звука}$$

(скорость звука с нулевой частотой - при высоких частотах неизэнтропичность приводит к заметным отклонениям)

$$\text{для идеального газа } a_s = \sqrt{\left(\frac{\partial p}{\partial \rho}\right)_s} = \sqrt{k \frac{p}{\rho}} = \sqrt{kRT}$$

$$\left(\frac{\partial p}{\partial v}\right)_s \Leftrightarrow \left(\frac{\partial v}{\partial p}\right)_s \text{ – адиабатическая сжимаемость вещества}$$

$$\mu = -\frac{1}{v_0} \left(\frac{\partial v}{\partial p}\right)_T \text{ – коэффициент изотермической сжимаемости}$$

Давление 98 кПа = 1 кгс/см²

$$\text{Водяной пар (100°C)} \quad \left(\frac{\partial v}{\partial p}\right)_s = -1.259 \cdot 10^{-5} \text{ м}^4 \cdot \text{с}^2 / \text{кг}^2 \Rightarrow a = 471 \text{ м/с}$$

$$\text{Вода (20°C)} \quad \left(\frac{\partial v}{\partial p}\right)_s = -4.434 \cdot 10^{-13} \text{ м}^4 \cdot \text{с}^2 / \text{кг}^2 \Rightarrow a = 1505 \text{ м/с}$$

$$\text{Железо (20°C)} \quad \left(\frac{\partial v}{\partial p}\right)_s = -6.14 \cdot 10^{-16} \text{ м}^4 \cdot \text{с}^2 / \text{кг}^2 \Rightarrow a = 5130 \text{ м/с}$$

$$\text{Абсолютно несжимаемое тело:} \quad \left(\frac{\partial v}{\partial p}\right)_s = \left(\frac{\partial v}{\partial p}\right)_T = 0 \Rightarrow a \rightarrow \infty$$

Связь параметров в сжимаемом адиабатическом потоке

$$G = \text{const} = \rho f c = \frac{f c}{v}$$

$$\frac{dG}{G} = \frac{d\rho}{\rho} + \frac{df}{f} + \frac{dc}{c} = 0$$

$$\frac{df}{dc} = -\frac{f}{c} \left(\frac{d\rho}{\rho} \frac{c}{dc} + 1 \right) = -\frac{f}{c} \left(\frac{d\rho}{\rho} \frac{c^2}{cdc} + 1 \right) = \left| cdc = -vdp = -\frac{dp}{\rho} \right|$$

$$\frac{df}{dc} = -\frac{f}{c} \left(-\frac{d\rho}{\rho} \frac{\rho c^2}{dp} + 1 \right) = \frac{f}{c} \left(\frac{c^2 d\rho}{dp} - 1 \right) = \frac{f}{c} \left(\frac{c^2}{\left(\frac{\partial p}{\partial \rho} \right)_s} - 1 \right) = \frac{f}{c} \left(\frac{c^2}{a^2} - 1 \right) = \frac{f}{c} (M^2 - 1)$$

M – число Маха - Майевского

$$\frac{df}{f} = (M^2 - 1) \frac{dc}{c}$$

Изэнтропическое истечение газов (идеальных)

$$G = \text{const}$$

$$h_0 = h + \frac{c^2}{2} = \text{const} - \text{энтальпия торможения}$$

$$p = \rho RT$$

$$\frac{p}{\rho^k} = \text{const}$$

$$c = \sqrt{2(h_0 - h)} = \sqrt{2c_p(T_0 - T)} = \sqrt{2\frac{kR}{k-1}(T_0 - T)} = \sqrt{2\frac{k}{k-1}RT_0\left(1 - \frac{T}{T_0}\right)}$$

$$= \sqrt{2\frac{k}{k-1}RT_0\left(1 - \frac{T}{T_0}\right)} = \sqrt{2\frac{k}{k-1}RT_0\left[1 - \left(\frac{p}{p_0}\right)^{\frac{k-1}{k}}\right]} = \sqrt{2\frac{k}{k-1}\frac{p_0}{\rho_0}\left[1 - \left(\frac{p}{p_0}\right)^{\frac{k-1}{k}}\right]}$$

$$h_0 = c_p T_0 = c_p T + \frac{c^2}{2} \Rightarrow T_0 = T \left(1 + \frac{c^2}{2c_p T}\right) = T \left(1 + \frac{c^2}{2\frac{kR}{k-1}T}\right) = T \left(1 + \frac{c^2}{2\frac{kR}{k-1}T}\right) =$$

$$= T \left(1 + \frac{k-1}{2} \frac{c^2}{kRT}\right) = T \left(1 + \frac{k-1}{2} M^2\right)$$

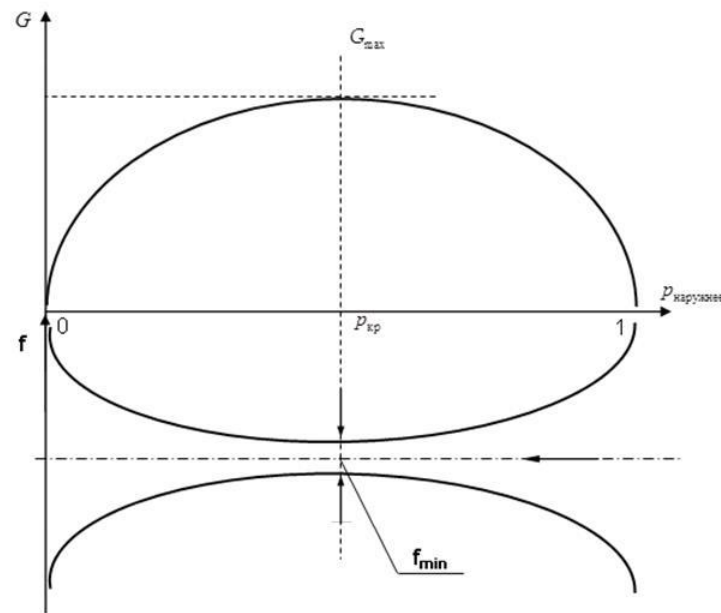
$$G = \rho \cdot f \cdot c = \left| \rho = \rho_0 \left(\frac{p}{p_0} \right)^{\frac{1}{k}} \right| = \rho_0 \left(\frac{p}{p_0} \right)^{\frac{1}{k}} f \cdot c$$

$$\begin{aligned}
 G = \rho \cdot f \cdot c &= \left| \rho = \rho_0 \left(\frac{p}{p_0} \right)^{\frac{1}{k}} \right| = \rho_0 \left(\frac{p}{p_0} \right)^{\frac{1}{k}} f \cdot \sqrt{2 \frac{k}{k-1} \frac{p_0}{\rho_0} \left[1 - \left(\frac{p}{p_0} \right)^{\frac{k-1}{k}} \right]} = \\
 &= f \cdot \sqrt{2 \frac{k}{k-1} p_0 \rho_0 \left(\frac{p}{p_0} \right)^{\frac{2}{k}} \left[1 - \left(\frac{p}{p_0} \right)^{\frac{k-1}{k}} \right]} = f \cdot \sqrt{2 \frac{k}{k-1} p_0 \rho_0 \left[\left(\frac{p}{p_0} \right)^{\frac{2}{k}} - \left(\frac{p}{p_0} \right)^{\frac{k+1}{k}} \right]}
 \end{aligned}$$

$$T_0 = T \left(1 + \frac{k-1}{2} M^2 \right)$$

$$M = 1$$

$$\frac{T}{T_0} = \frac{2}{k+1}$$



$$\frac{dG}{dp} = 0$$

$$\frac{d \left[\left(\frac{p_{кр}}{p_0} \right)^{\frac{2}{k}} - \left(\frac{p_{кр}}{p_0} \right)^{\frac{k+1}{k}} \right]}{dp} = \frac{2}{k} \left(\frac{p_{кр}}{p_0} \right)^{\frac{2}{k}-1} - \frac{k+1}{k} \left(\frac{p_{кр}}{p_0} \right)^{\frac{1}{k}} = \frac{2}{k} \left(\frac{p_{кр}}{p_0} \right)^{\frac{1}{k}} \left[\left(\frac{p_{кр}}{p_0} \right)^{\frac{1-k}{k}} - \frac{k+1}{2} \right] = 0$$

$$\left(\frac{p_{кр}}{p_0} \right)^{\frac{1-k}{k}} = \frac{k+1}{2} \Rightarrow \beta_{кр} = \frac{p_{кр}}{p_0} = \left(\frac{k+1}{2} \right)^{-\frac{k}{k-1}}$$

$$\beta_{кр} = \frac{p_{кр}}{p_0} = \left(\frac{2}{k+1} \right)^{\frac{k}{k-1}}$$

Для удобства анализа вводится сечение, где $c_0 = 0$.
 Параметры в данном сечении ($c_0, a_0, p_0, T_0, v_0, h_0$) называют *параметрами торможения*.

В минимальном сечении сопла скорость потока равна местной скорости звука.

Ее и все параметры называют *критическими*:

$c_{кр} = a, p = p_{кр}, T = T_{кр}, v = v_{кр}$. Для идеального газа:

$$T_{кр} = \frac{2}{k+1} T_0$$

$$p_{кр} = \beta_{кр} p_0 = \left(\frac{2}{k+1} \right)^{\frac{k}{k-1}} p_0$$

$$c_{кр} = a = \sqrt{kRT_{кр}}$$

$$v_{кр} = \frac{RT_{кр}}{p_{кр}} = v_0 \beta_{кр}^{\frac{1}{k}}$$

Для одноатомного идеального газа

Для двухатомного идеального газа

Для трёх и более атомного идеального газа

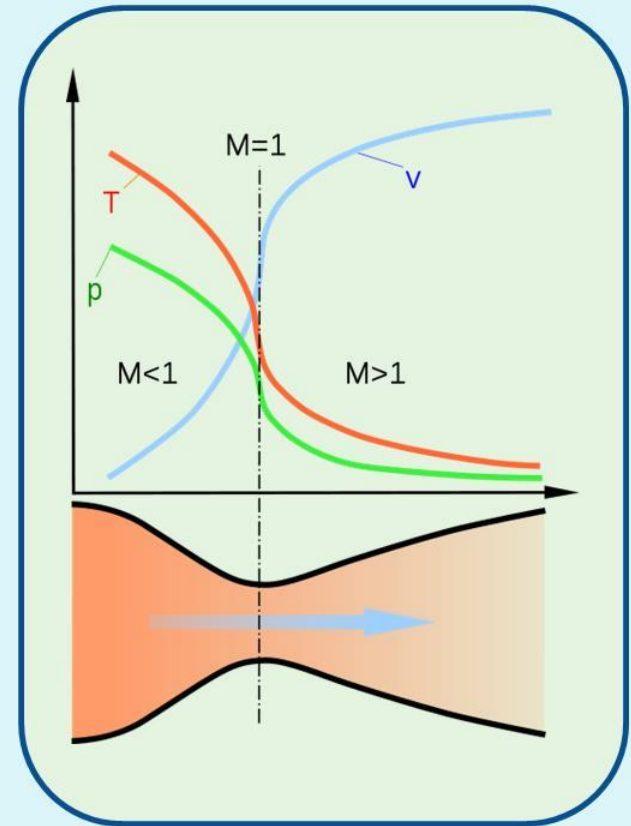
Для водяного пара принимается

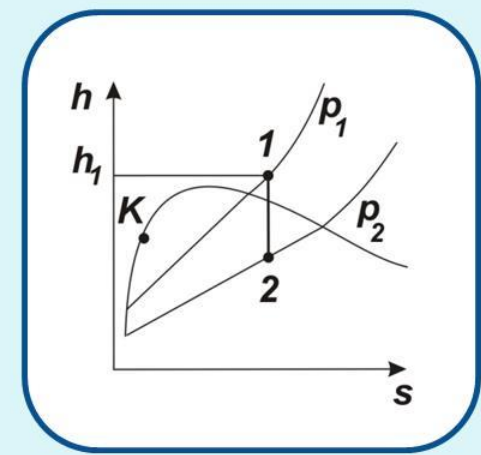
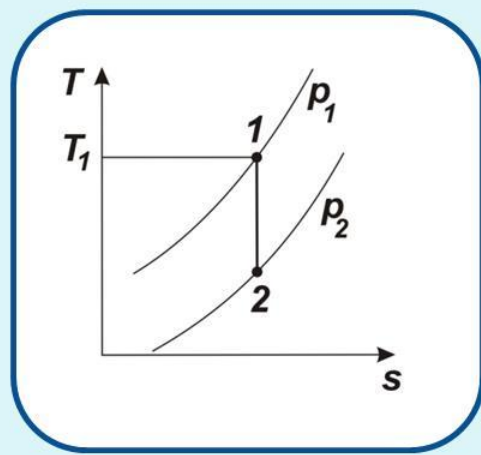
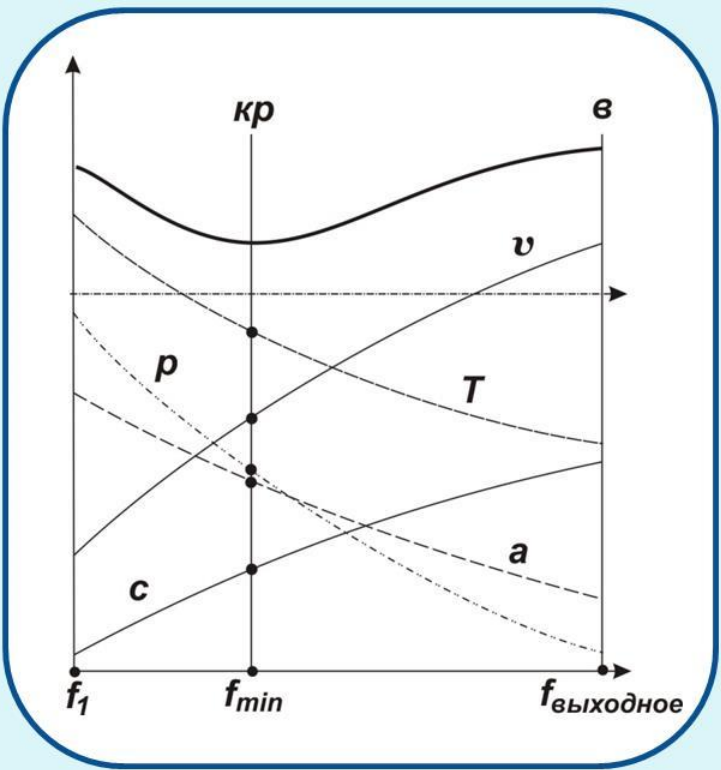
$$k = 1,67; \quad \beta_{кр} = 0,484.$$

$$k = 1,40; \quad \beta_{кр} = 0,528.$$

$$k = 1,29; \quad \beta_{кр} = 0,546.$$

$$k = 1,3; \quad \beta_{кр} = 0,55.$$





$$c_2 = \sqrt{2(h_1 - h_2) + c_1^2} = \sqrt{2(h_0 - h_2)}$$

$$s_2 = s_1 = s_0$$

$$x = \frac{s - s'}{s'' - s'}$$

$$\frac{p_n}{p_0} = \beta, \quad \frac{p_{кр}}{p_0} = \beta_{кр}$$

Суживающееся сопло:

Сопло Лавая:

Дозвуковой

Дозвуковой нерасчетный режим

$$\beta > \beta_{кр} \quad (p_n > p_{кр}) \Rightarrow p_v = p_n$$

$$\beta > \beta_{кр} \quad (p_n > p_{кр}) \Rightarrow p_{min} = p_n$$

Звуковой

Сверхзвуковой

$$\beta \leq \beta_{кр} \quad (p_n \leq p_{кр}) \Rightarrow p_v = p_{кр}$$

$$\beta \leq \beta_{кр} \quad (p_n \leq p_{кр}) \Rightarrow p_{min} = p_{кр}; p_v \leq p_n$$

$$\alpha \approx 14^\circ \div 15^\circ$$

Учет трения

$$\varphi = \frac{c_d}{c_{\text{идеал}}}$$

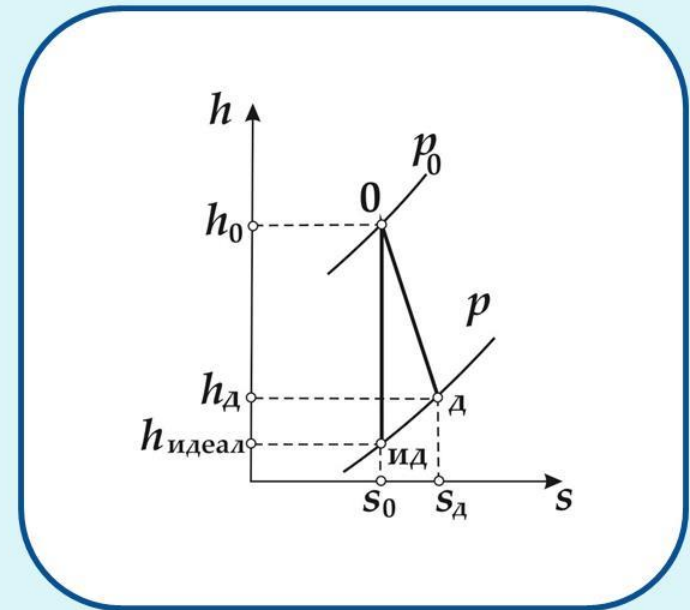
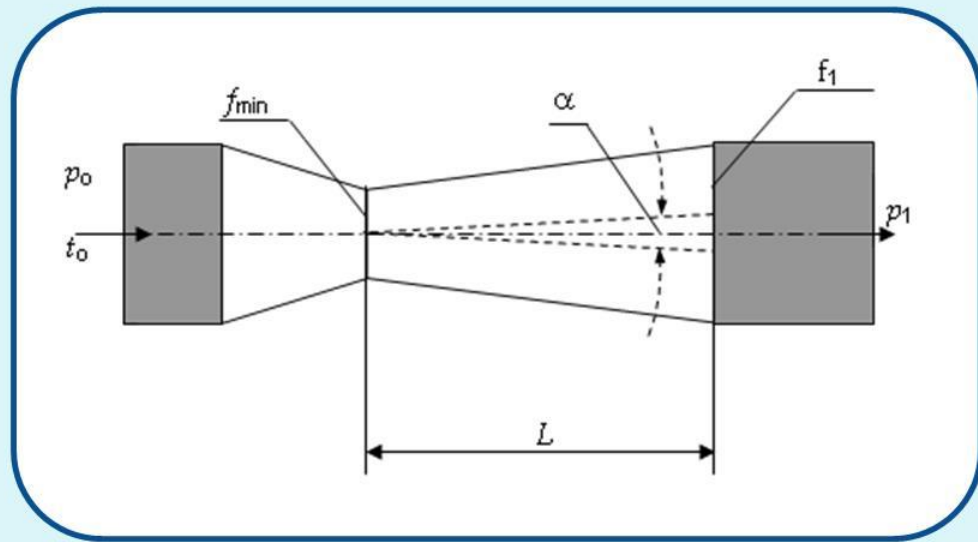
$$\xi = \frac{h_d - h_{\text{идеал}}}{h_0 - h_{\text{идеал}}} = \frac{\Delta e_{\text{потерь кинетической энергии}}}{h_0 - h_{\text{идеал}}}$$

$$\Delta e_{\text{потерь кинетической энергии}} = \frac{c_{\text{идеал}}^2 - c_d^2}{2} \quad \left. \vphantom{\Delta e_{\text{потерь кинетической энергии}}} \right\} \xi = 1 - \varphi^2$$

$$h_0 - h_{\text{идеал}} = \frac{c_{\text{идеал}}^2}{2}$$

$$h_d = h_{\text{идеал}} + \xi \cdot (h_0 - h_{\text{идеал}})$$

Вводится коэффициент расхода $\mu = \frac{G_d}{G_{\text{идеал}}}$



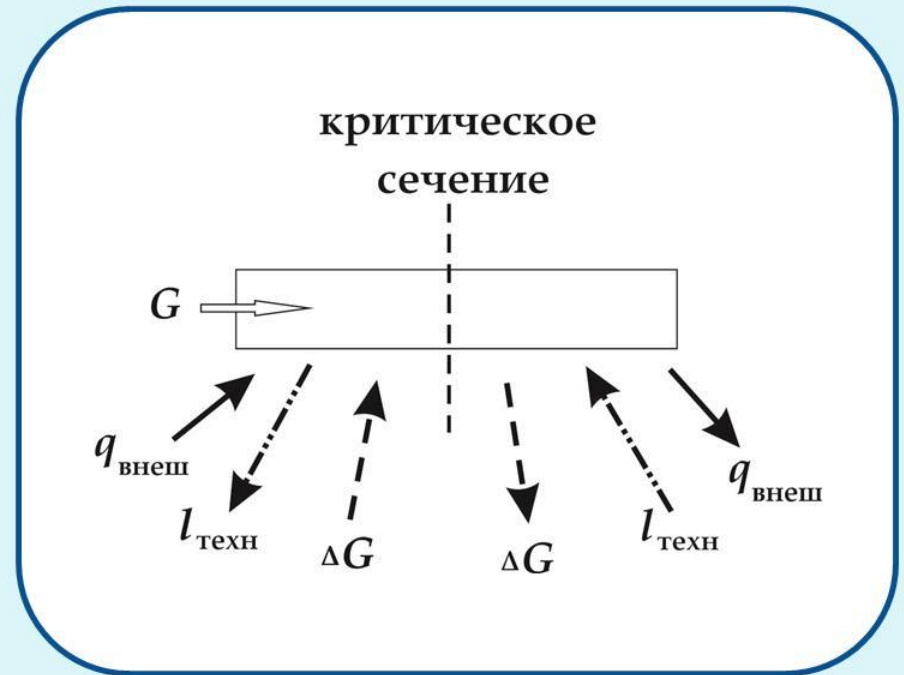
Общий случай переход через звуковую скорость.
Закон обращения воздействий.

$$(M^2 - 1) \frac{dc}{c} = \frac{df}{f} - \frac{1}{vc_p} \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_p dq_{\text{внеш}} - \frac{1}{a^2} dl_{\text{техн}} - \left[\frac{1}{vc_p} \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_p + \frac{1}{a^2} \right] dl_{\text{трех}} - \frac{g}{a^2} dz$$

Тепловое сопло с $q_{\text{внеш}}$

Механическое сопло с $l_{\text{техн}}$

Расходное сопло: $(M^2 - 1) \frac{dc}{c} = -\frac{dG}{G}$



Первый закон термодинамики для потока.

Лекция 11(первый час)

Процесс дросселирования

Уравнение процесса дросселирования. Техническое применение процесса дросселирования. Дросселирование идеального газа. Дросселирование водяного пара в hs - диаграмме. Потеря эксергии потока при дросселировании. Дифференциальное уравнение адиабатного дроссель – эффекта. Температура инверсии. Кривая инверсии.

Дросселирование. Эффект Джоуля–Томсона.

Эффект необратимого падения давления струи рабочего тела в процессе протекания через местное сопротивление (резкое сужения канала, поворот и т.п.) без совершения полезной (технической, внешней) работы называется **дросселированием**, или **мятием** потока.

Падение давления за местным сопротивлением обусловлено диссипацией энергии потока, расходуемой на преодоление этого местного сопротивления.

Рассматривается процесс течения газа (жидкости) через трубу, имеющую местное сопротивление, а сечение трубы до и после диафрагмы - одинаковое.

Скорость потока до и после диафрагмы считаем пренебрежимо малой (рассматривается существенно дозвуковой поток) по сравнению с энтальпией.

И изменением значения кинетической энергии потока по сравнению с его энтальпией можно пренебречь.

$$h = c_p T \approx \left(\underbrace{8.5 \cdot 10^2}_{\text{CO}_2} \div \underbrace{1.5 \cdot 10^4}_{\text{H}_2} \right) \cdot (300 \div 10^3) \approx (10^5 \div 10^7) \text{ – для газов}$$

$$h \approx (10^5 \div 10^6) \text{ – из таблиц для параметров воды и водяного пара}$$

Сравним с энтальпией значения кинетической энергии для газов обладают потоки со скоростями > 100 м/с и более. Эти случаи – не дросселирование. Для жидкостей из-за несжимаемости скорость при постоянном сечении постоянна.

Рассмотрим процесс:

Адиабатный

(не успевает обмениваться)

На одной высоте

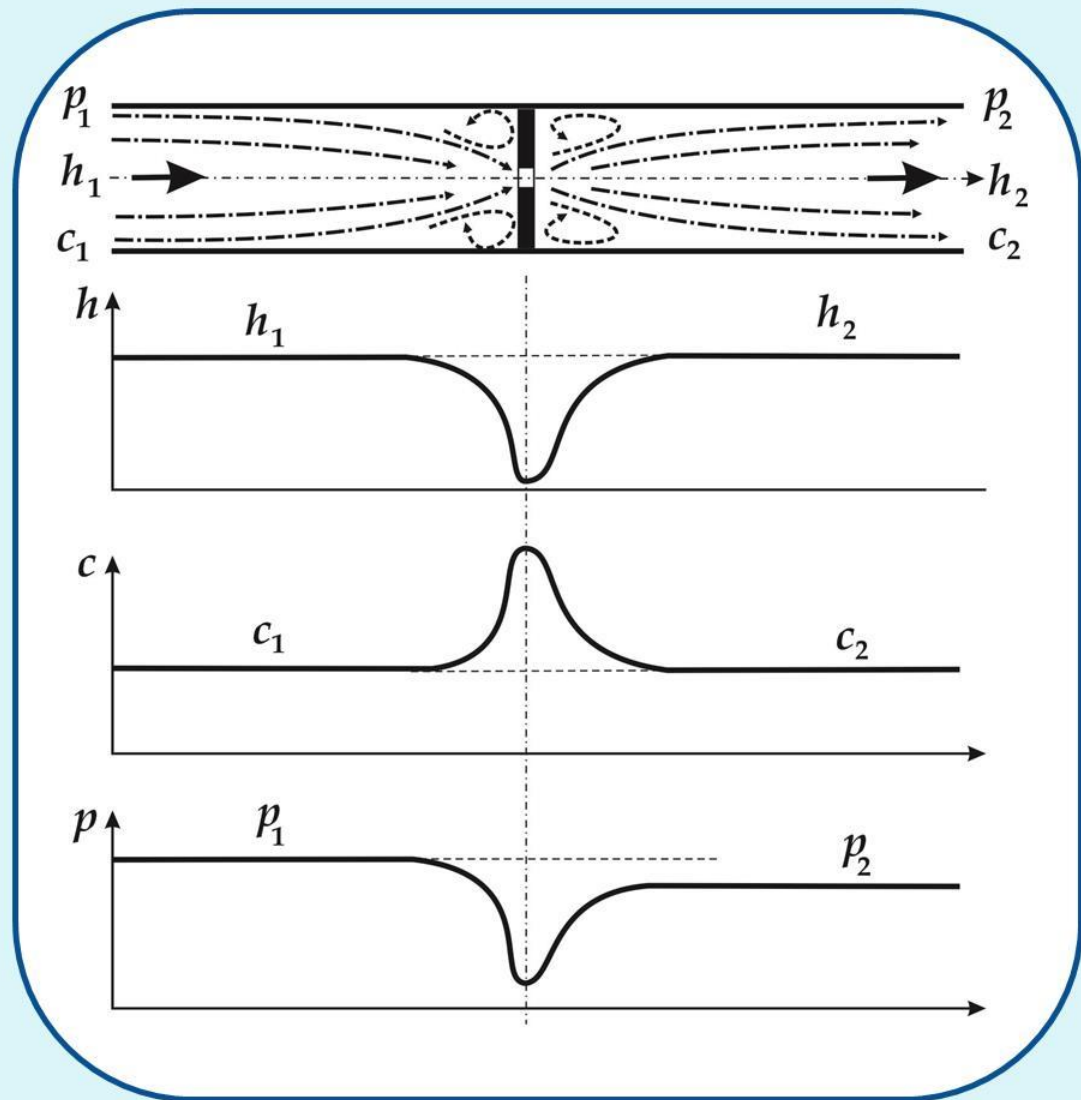
(малая протяженность).

Для конечных разностей

(после выравнивания)

$$\Delta h + g \underbrace{\Delta z}_{\approx 0} + \underbrace{\Delta \frac{c^2}{2}}_{\approx 0} = \underbrace{\Delta q}_{\approx 0 \text{ (внешняя)}} - \underbrace{\Delta l_T}_{\approx 0}$$

$$h_1 = h_2$$



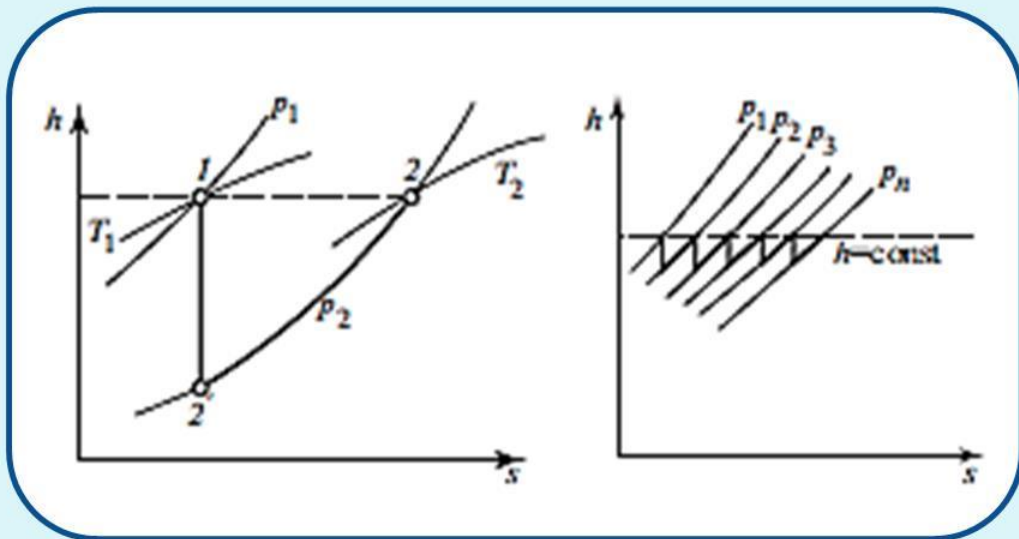
Поток за счет энтальпии производит работу по преодолению сопротивления.

$$-\Delta l_{\text{сопротивления преграды}} = \Delta q_{\text{сопротивления преграды}}$$

Теплота возвращается в поток и делает изменение энтальпии нулевым.

Невозможно представить обратный процесс – стационарный поток через местное сопротивление из зоны **низкого** давления в зону **высокого** давления.

В отличие от движения по соплу – там можно представить затекание в такое же сопло вплоть до **полной остановки**.



Поскольку процесс дросселирования явно необратим, энтропия газа (жидкости) в процессе дросселирования возрастает.

$$s(h, p_2) - s(h, p_1) = \int_{p_1}^{p_2} \left(\frac{\partial s}{\partial p} \right)_h dp = - \int_{p_1}^{p_2} \frac{v}{T} dp$$

$$dh = Tds + vdp = c_p dT + \left[-T \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_p + v \right] dp = 0$$

$$\alpha_h = \left(\frac{\partial T}{\partial p} \right)_h = \frac{T \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_p - v}{c_p} \Rightarrow \text{для идеального газа } \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_p = v \Rightarrow \alpha_h = 0$$

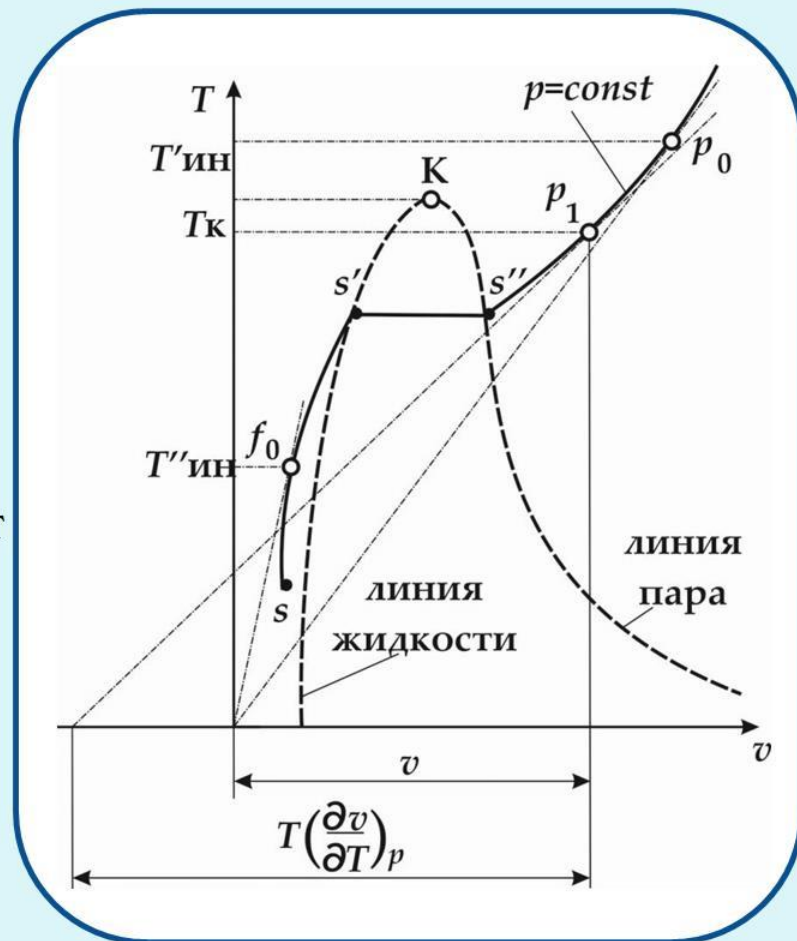
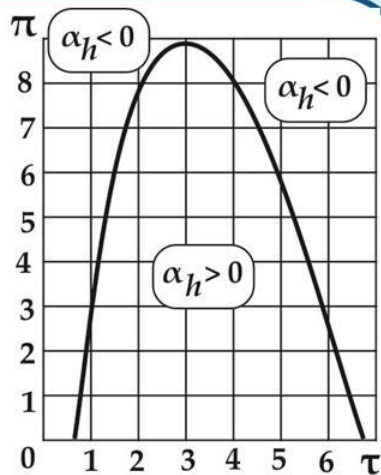
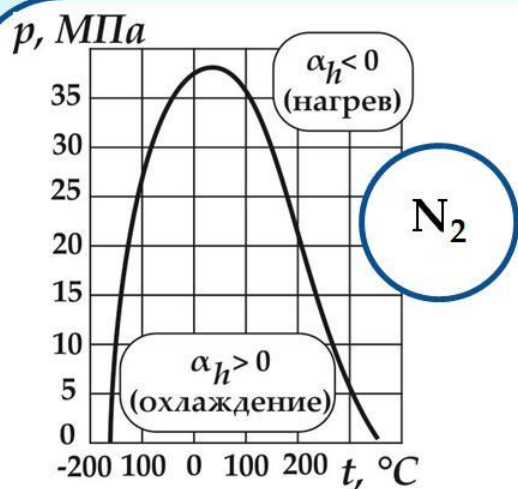
Коэффициент адиабатного дросселирования ИЛИ дифференциальный дроссель - эффект

Джоулем и Томсоном
в 1852 году

$$\alpha_h = \frac{T \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_p - v}{c_p}; \quad f(p, v, T) = 0 \text{ (Ур. сост.)}$$

$$c_p > 0 \Rightarrow \text{знак } \alpha_h \text{ определяется } T \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_p - v$$

$$\Delta T = \int_{p_1}^{p_2} \alpha_h dp - \text{интегральный дроссель-эффект}$$



$\alpha_h = 0$ - точка инверсии

Точку максимума кривой инверсии называют **критической точкой инверсии**.

Как показывают расчеты, для ван-дер-ваальсова газа параметры критической точки инверсии таковы:

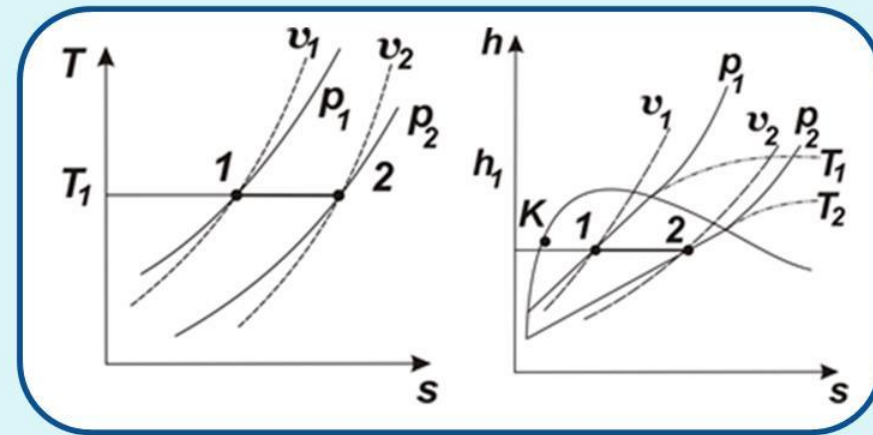
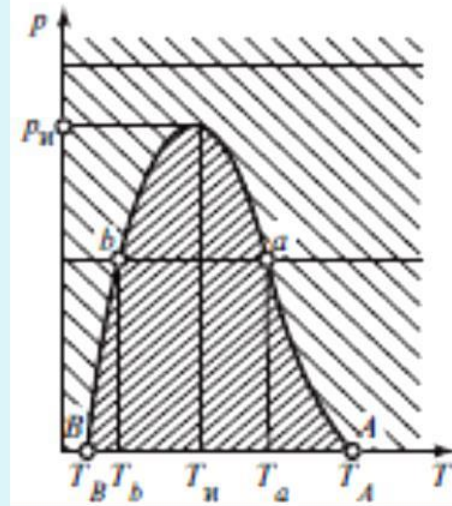
$$p_{и} = 9p_{кр}; \quad T_{и} = 3T_{кр}; \quad v_{и} = v_{кр};$$

Как показывают расчеты, для ван-дер-ваальсова газа. Для реальных правая точка достаточно точно.

$$T_A = 6.75 \cdot T_{кр}; \quad T_B = 0.75 \cdot T_{кр};$$

Эффективным способом охлаждения газов является процесс обратимого адиабатного, т.е. **изоэнтропного**, расширения (с отдачей внешней работы), представляет интерес сравнение этих двух способов охлаждения газов.

$$ds = c_p \frac{dT}{T} - \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_p dp \quad \Rightarrow \quad \alpha_s = \frac{T \left(\frac{\partial v}{\partial T} \right)_p}{c_p} \Rightarrow \alpha_s - \alpha_h = \frac{v}{c_p} \quad \Rightarrow \quad \alpha_s > \alpha_h$$



Если энтропия растет, а давление падает, то объем растет

Изменение температуры реальных веществ в результате адиабатного дросселирования объясняется энергетическим взаимодействием молекул.

$$u_2 - u_1 = p_1 v_1 - p_2 v_2 = \Delta u_k + \Delta u_{\text{п}}$$

При снижении давления в этом процессе происходит увеличение объема, что приводит к увеличению расстояния между молекулами, а следовательно, и к увеличению потенциальной составляющей внутренней энергии гравитационного их взаимодействия $\Delta u_{\text{п}} > 0$ (для идеальных газов $\Delta u_{\text{п}} = 0$).

$$\Delta u_k = -(\Delta u_{\text{п}} + p_2 v_2 - p_1 v_1)$$

Для реальных газов и паров величина $(p_2 v_2 - p_1 v_1)$ или $(d(pv) / dp)_h$ характеризует их сжимаемость $-(dv / dp)_h$ по отношению к сжимаемости этих же идеальных газов.

При $(p_2 v_2 - p_1 v_1) > 0$ – сжимаемость реальных газов меньше, чем идеальных, $\Delta u_{\text{п}} > 0$, следовательно $\Delta u_k < 0$, и температура в процессе дросселирования уменьшается.

В обратном случае сжимаемость реальных газов больше, чем идеальных, следовательно возможны ситуации, когда температура в процессе дросселирования будет увеличиваться, уменьшаться и быть неизменной.

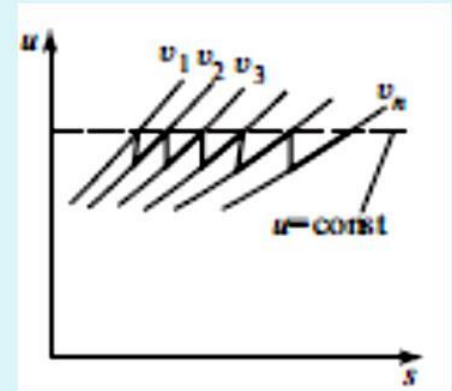
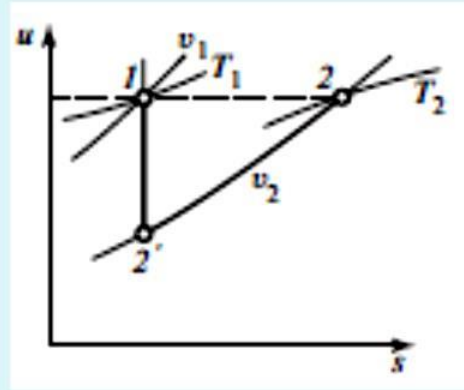
Адиабатное расширение реального газа в вакуум (процесс Джоуля)

$$\begin{aligned}\delta q &= du + \delta w = du + p dv = \\ &= du + 0 \cdot dv \\ du &= 0\end{aligned}$$

$$du = c_v dT + \left[T \left(\frac{\partial p}{\partial T} \right)_v - p \right] dv$$

$$\left(\frac{\partial T}{\partial v} \right)_u = \frac{p - T \left(\frac{\partial p}{\partial T} \right)_v}{c_v}$$

$$T(u, v_2) - T(u, v_1) = \int_{v_1}^{v_2} \left(\frac{\partial T}{\partial v} \right)_u dv = \int_{v_1}^{v_2} \left(\frac{p - T \left(\frac{\partial p}{\partial T} \right)_v}{c_v} \right) \cdot dv$$



Если энтропия растет, то пропорционально падает эксергия

Снижение температуры хорошо, при регулировании плохо – эксергия падает.