

## **Термодинамика смесей и растворов**

### **Лекция 11 (второй час)**

**Термодинамика смесей и растворов.** Смешение газов и паров. Основные случаи смешения. Смешение потоков газов и паров. Энтропия смешения. Минимальная работа разделения смеси.

- смешение в объёме;
- смешение в потоке;
- смешение при заполнении объёма.

Ограничимся рассмотрением адиабатных процессов смешения при отсутствии химических реакций между веществами и без совершения ими технической работы.

При рассмотрении процессов смешения веществ задача сводится к определению параметров состояния получающейся смеси и оценке необратимости этих процессов посредством оценки увеличения энтропии системы и потери возможной работы – эксергии.

## Смешение в объёме

Смешение в объёме – это смешение веществ (газов, паров, жидкостей) за счёт их взаимного диффузионного проникновения после удаления (разрушения) разделяющих их непроницаемых перегородок и без изменения суммарного объёма веществ.

$$m_{\text{см}} = m_1 + m_2 \quad V_{\text{см}} = V_1 + V_2$$

$$v_{\text{см}} = \frac{\sum_i^n V_i}{\sum_i^n m_i} = \frac{V_{\text{см}}}{m_{\text{см}}}$$

,

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

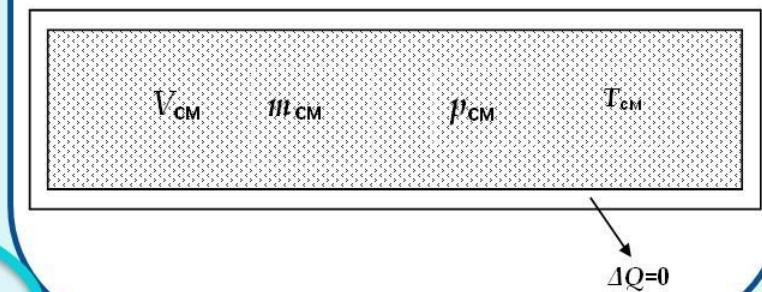
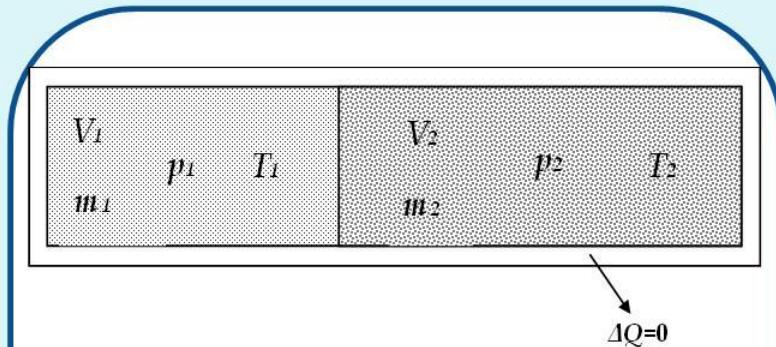
чаще всего ( $\Delta Q = 0$ ,  $\Delta L = 0$ )

$$U_{\text{см}} = U_1 + U_2 + \dots + U_n = \sum_1^n U_i$$

$$u_{\text{см}} = \frac{U_{\text{см}}}{m_{\text{см}}} = g_1 u_1 + g_2 u_2 + \dots + g_n u_n = \sum_1^n g_i u_i$$

$$\Delta S_{\text{см}} = g_1 \Delta S_1 + g_2 \Delta S_2 + \dots + g_n \Delta S_n = \sum_1^n g_i \Delta S_i$$

$$\Delta S_i = S_{i\text{см}} - S_i$$



$$+ \frac{\Delta Q - \Delta L}{m_{\text{см}}} + \frac{\Delta Q}{m_{\text{см}}} - \frac{\Delta L}{m_{\text{см}}}$$

## Для идеальных газов

$$c_{v_{CM}} t_{CM} + u_{o_{CM}} = g_1(c_{v1}t_1 + u_{o_1}) + g_2(c_{v2}t_2 + u_{o_2}) + \dots + g_n(c_{vn}t_n + u_{o_n}) = \sum_1^n g_i(c_{vi}t_i + u_{oi})$$

$$u_{o_{CM}} = g_1u_{o_1} + g_2u_{o_2} + \dots + g_nu_{o_n} = \sum_1^n g_iu_{oi}$$

$$c_{v_{CM}} t_{CM} = g_1c_{v1}t_1 + g_2c_{v2}t_2 + \dots + g_nc_{vn}t_n = \sum_1^n g_ic_{vi}t_i$$

$$+ \frac{\Delta Q}{m_{CM}} - \frac{\Delta L}{m_{CM}}$$

$$c_{v_{CM}} = g_1c_{v1} + g_2c_{v2} + \dots + g_nc_{vn}$$

$$t_{CM} = \frac{g_1c_{v1}t_1 + g_2c_{v2}t_2 + \dots + g_nc_{vn}t_n}{g_1c_{v1} + g_2c_{v2} + \dots + g_nc_{vn}} = \frac{\sum_1^n g_ic_{vi}t_i}{\sum_1^n g_ic_{vi}}$$

$$\Delta S_{CM} = g_1\Delta S_1 + g_2\Delta S_2 + \dots + g_n\Delta S_n = \sum_1^n g_i\Delta S_i$$

$$\Delta S_i = c_{pi}Ln\frac{T_{CM}}{T_i} - R_iLn\frac{p_{CMI}}{p_i} \quad p_{CMI} = \frac{m_iR_iT_{CM}}{V_{CM}}$$

$$R_{CM} = \sum_1^n g_i R_i$$

$$p_{CM} = \frac{R_{CM} T_{CM}}{V_{CM}}$$

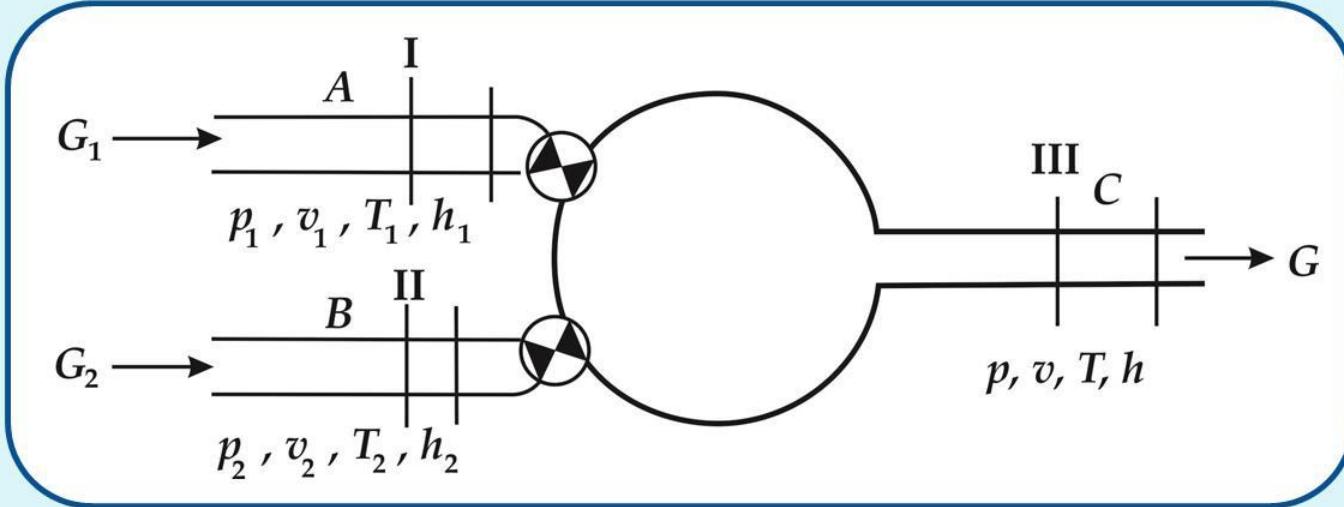
Потери эксергии традиционно - по теореме Гюи-Стодолы:

$$\Delta ex = T_{oc}\Delta S_{CM}$$

**Изменение изобарно-изотермического потенциала – минимальная работа разделения смесей**

$$W_{min} = \Delta G = \Delta H - T\Delta S$$

## Смешение в потоке



Смешение в потоке – это слияние нескольких потоков веществ в общий поток. **Давление вещества** в месте смешения должно быть **ниже минимального** или равно минимальному давлению смешивающихся потоков, т.е. в расчетах оно должно быть задано.

$$G_{\text{см}} \left( h_{\text{см}} + \frac{c_{\text{см}}^2}{2} \right) = G_1 \left( h_1 + \frac{c_1^2}{2} \right) + G_2 \left( h_2 + \frac{c_2^2}{2} \right) + \dots + G_n \left( h_n + \frac{c_n^2}{2} \right)$$

$$+ \Delta Q - \Delta L$$

В технических устройствах кинетическая энергия потоков, а соответственно и её изменение в процессе смешения, очень малы по отношению к энталпиям смещающихся веществ, поэтому обычно условно принимают, что:

$$c_1 = c_2 = \dots = c_n = c_{\text{см}}$$

, а так как

$$G_{\text{см}} = G_1 + G_2 + \dots + G_n$$

, то уравнение первого закона термодинамики для потока будет иметь вид

$$G_{\text{см}} h_{\text{см}} = G_1 h_1 + G_2 h_2 + \dots + G_n h_n$$

$$h_{\text{см}} = g_1 h_1 + g_2 h_2 + \dots + g_n h_n = \sum_1^n g_i h_i$$

$$\boxed{\begin{aligned} &+ \Delta Q - \Delta L \\ &+ \frac{\Delta Q}{m_{\text{см}}} - \frac{\Delta L}{m_{\text{см}}} \end{aligned}}$$

## Для идеальных газов

$$c_{p_{\text{см}}} t_{\text{см}} = g_1 c_{p_1} t_1 + g_2 c_{p_2} t_2 + \dots + g_n c_{p_n} t_n = \sum_{i=1}^n g_i c_{p_i} t_i$$

$$t_{\text{см}} = \frac{g_1 c_{p_1} t_1 + g_2 c_{p_2} t_2 + \dots + g_n c_{p_n} t_n}{g_1 c_{p_1} + g_2 c_{p_2} + \dots + g_n c_{p_n}} = \frac{\sum_{i=1}^n g_i c_{p_i} t_i}{\sum_{i=1}^n g_i c_{p_i}}$$

$$+ \frac{\Delta Q}{m_{\text{см}}} - \frac{\Delta L}{m_{\text{см}}}$$

$$v_{\text{см}} = \frac{R_{\text{см}} T_{\text{см}}}{p_{\text{см}}} \quad R_{\text{см}} = \sum_{i=1}^n g_i R_i$$

$$\Delta s_i = c_{p_i} \ln \frac{T_{\text{см}}}{T_i} - R_i \ln \frac{p_{\text{см} i}}{p_i}$$

$$p_{\text{см} i} = r_i \cdot p_{\text{см}}$$

$$r_i = g_i \frac{R_i}{R_{\text{см}}}$$

Потеря эксергии при смешении в потоке определяется, как во всех случаях, по формуле Гюи-Стодолы.

## Смешение при заполнении объёма

$$m_{\text{см}} = m_1 + m_2$$

$$v_{\text{см}} = \frac{V}{m_{\text{см}}}$$

$$\Delta Q = U_{\text{см}} - (U_1 + U_2) + \Delta L$$

$$\Delta Q = 0$$

$$\Delta L = p_2(0 - V_2) = -p_2 V_2$$

$$0 = U_{\text{см}} - (U_1 + U_2) - p_2 V_2$$

$$U_{\text{см}} = U_1 + U_2 + p_2 V_2 = U_1 + H_2$$

$$u_{\text{см}} = g_1 u_1 + g_2 h_2$$

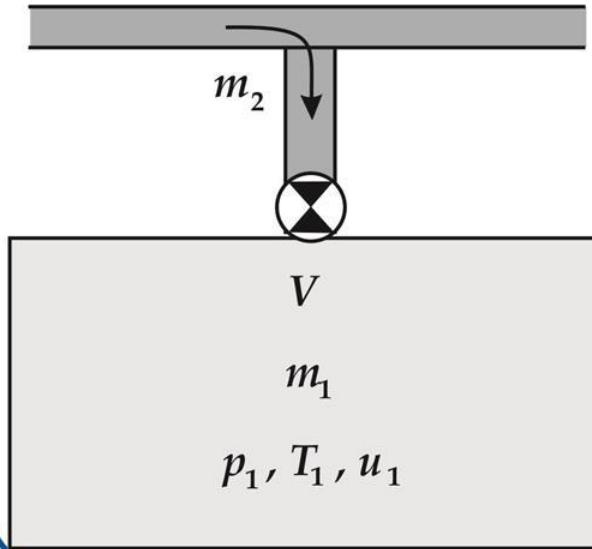
$$+ \Delta Q - \Delta L$$

$$+ \frac{\Delta Q}{m_{\text{см}}} - \frac{\Delta L}{m_{\text{см}}}$$

$$c_{v_{\text{см}}} T_{\text{см}} = g_1 c_{v_1} T_1 + g_2 c_{p_2} T_2$$

$$T_{\text{см}} = \frac{g_1 c_{v_1} T_1 + g_2 c_{p_2} T_2}{g_1 c_{v_1} + g_2 c_{v_2}}$$

$$p_2, v_2, T_2, h_2$$



$$p_{\text{см}} = \frac{m_{\text{см}} R_{\text{см}} T_{\text{см}}}{V}$$

$$R_{\text{см}} = g_1 R_1 + g_2 R_2$$

Оценка необратимости процесса через увеличение энтропии системы рассчитывается аналогично двум предыдущим процессам.

$$p_{\text{см}} = \frac{m_{\text{см}} R_{\text{см}} T_{\text{см}}}{V}$$

$$m_{\text{см}} = m_1 + m_2$$

$$1 = g_1 + g_2$$

$$R_{\text{см}} = g_1 R_1 + g_2 R_2$$

$$g_1, g_2 \text{ и } T_{\text{см}}$$

# **Термодинамика смесей и растворов**

## **Лекция 12**

### **Влажный воздух**

**Парогазовые смеси.** Влажный воздух. Абсолютная и относительная влажность. Температура точки росы. Влагосодержание. *hd* - диаграмма влажного воздуха. Термодинамические процессы с влажным воздухом (охлаждение и нагрев, смешение, сушка).

**Влажным воздухом** - смесь сухого воздуха и водяного пара.

**Атмосферный воздух** - механическая смесь различных газов (азота, кислорода, аргона и др.), составляющих сухую его часть, и небольшую часть водяных паров.

## Состав сухой части атмосферного воздуха

**Наименование компонента    Химическое обозначение    Содержание по объему, %**

Азот	N <sub>2</sub>	78,084
Кислород	O <sub>2</sub>	20,9476
Аргон	Ar	0,934
Углекислый газ	CO <sub>2</sub>	0,0314
Неон	Ne	0,001818
Гелий	He	0,000524
Метан	CH <sub>4</sub>	0,00015
Водород	H <sub>2</sub>	0,00005
Двуокись серы	SO <sub>2</sub>	от 0 до 0,0001
Озон	O <sub>3</sub>	1·10 <sup>-6</sup>
Криптон	Kr	1·10 <sup>-4</sup>
Ксенон	Xe	8·10 <sup>-6</sup>
Радон	Rn	6·10 <sup>-18</sup>

$\mu$  сухого воздуха по шкале углерода-12 = **28,9645** кг/кмоль.

$\mu$  воды и водяного пара по шкале углерода-12 = **18,01528** кг/кмоль.

В практике - влажный воздух при давлении близком к атмосферному в интервале температур, ограниченном снизу не слишком низкими температурами (не ниже  $-50^{\circ}\text{C}$ ).

При этих параметрах **сухой воздух** может находиться только в газообразном состоянии, тогда как **вода** может находиться в **паровой, жидкой или твердой** фазе в зависимости от **температуры смеси**.

Влажный воздух - смесь газов, один из которых — водяной пар при снижении температуры может переходить в другую фазу (жидкую или твердую) и вследствие этого выпадать из смеси (образовывать **водяной туман** в виде капелек или **ледяной туман** в виде кристалликов ).

Поэтому количество водяного пара в рассматриваемой смеси не может быть произвольным; в зависимости от температуры и полного давления смеси количество водяного пара во влажном воздухе, как мы увидим ниже, не может превышать определенного значения.

**Это - принципиальное отличие влажного воздуха от обычных газовых смесей.**

Если давление водяного пара, находящегося в воздухе  $p_{\text{п}}$ , меньше давления насыщения при данной температуре  $p''$ , то водяной пар является **перегретым**.

Влажный воздух, содержащий перегретый пар, называется **ненасыщенным** ( $p_{\text{п}} > p''$ ).

Если давление водяного пара в воздухе равно давлению насыщения при данной температуре, то водяной пар находится в воздухе в состоянии **насыщения**.

Влажный воздух, содержащий сухой насыщенный пар, называется **насыщенным** ( $p_{\text{п}} = p''$ ).

При дальнейшем изложении мы будем исходить из первого представления и относить понятие “пар” к **газообразному состоянию водяного пара** в воздухе, т.е. к перегретому и сухому насыщенному пару.

При охлаждении **ниже температуры насыщения**  $t_s(p_{\text{п}})$  пар частично конденсируется, переходя в жидкую (капельки воды) или твердую (кристаллики льда) фазу.

Количество **сухого воздуха** в рассматриваемых далее процессах остается **постоянным**, количество воды – обычно меняется.

Поэтому удобно в качестве единицы, к которой относятся все остальные величины, выбрать 1 кг массы **сухого воздуха**.

$$B = p_{\text{с.в.}} + p_{\text{п}}$$

$$p_{\text{п}} \leq p_s$$

Величина  $p_s$  водяного пара во влажном воздухе определяется только температурой смеси.

Температура, до которой необходимо охлаждать ненасыщенный влажный воздух, чтобы содержащийся в нем перегретый пар стал насыщенным называется **температурой точки росы** ( $t_p$ ) .

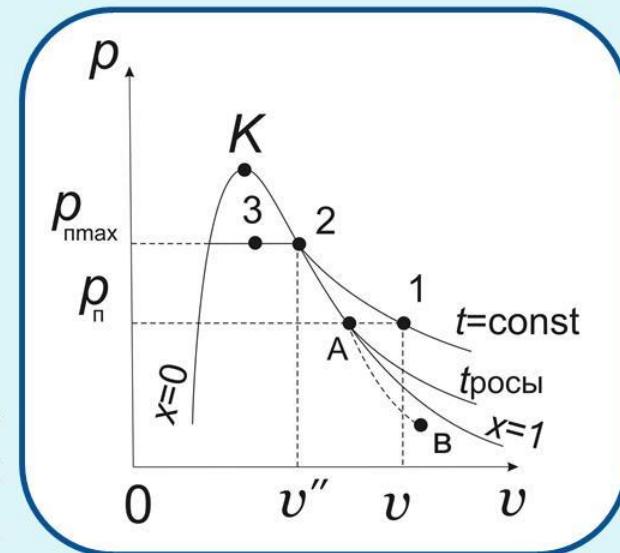
**Абсолютной влажностью воздуха** называют количество водяного пара (кг), содержащееся в 1 м<sup>3</sup> влажного воздуха.

$$D = \frac{m_{\text{п}}}{V} = \frac{1}{v_{\text{п}}} = \rho_{\text{п}}$$

**Относительной влажностью воздуха**  $\phi$  называется отношение действительной абсолютной влажности воздуха  $Q_{\text{п}}$  к максимально возможной абсолютной влажности  $Q_s$  при той же температуре

$$\phi = \frac{\rho_{\text{п}}}{\rho_s} = \frac{D}{\rho_s}$$

$$\phi = \frac{\rho_{\text{п}}}{\rho_s} = \frac{p_{\text{п}}}{p_s}$$



**Влагосодержание** влажного воздуха  $d$  - отношение массы водяного пара  $m_{\text{п}}$ , содержащегося во влажном воздухе, к массе сухого воздуха  $m_{\text{с.в.}}$ :

$$d = \frac{m_{\text{п}}}{m_{\text{с.в.}}} = \frac{\rho_{\text{п}}}{\rho_{\text{с.в.}}} = \frac{\mu_{\text{п}}}{\mu_{\text{с.в.}}} \frac{p_{\text{п}}}{p_{\text{с.в.}}} = \frac{\mu_{\text{п}}}{\mu_{\text{с.в.}}} \frac{p_{\text{п}}}{B - p_{\text{п}}}$$

$$\rho_{\text{п}} = \frac{p_{\text{п}}}{R_{\text{п}} T} = \mu_{\text{п}} \frac{p_{\text{п}}}{R_{\mu} T}$$

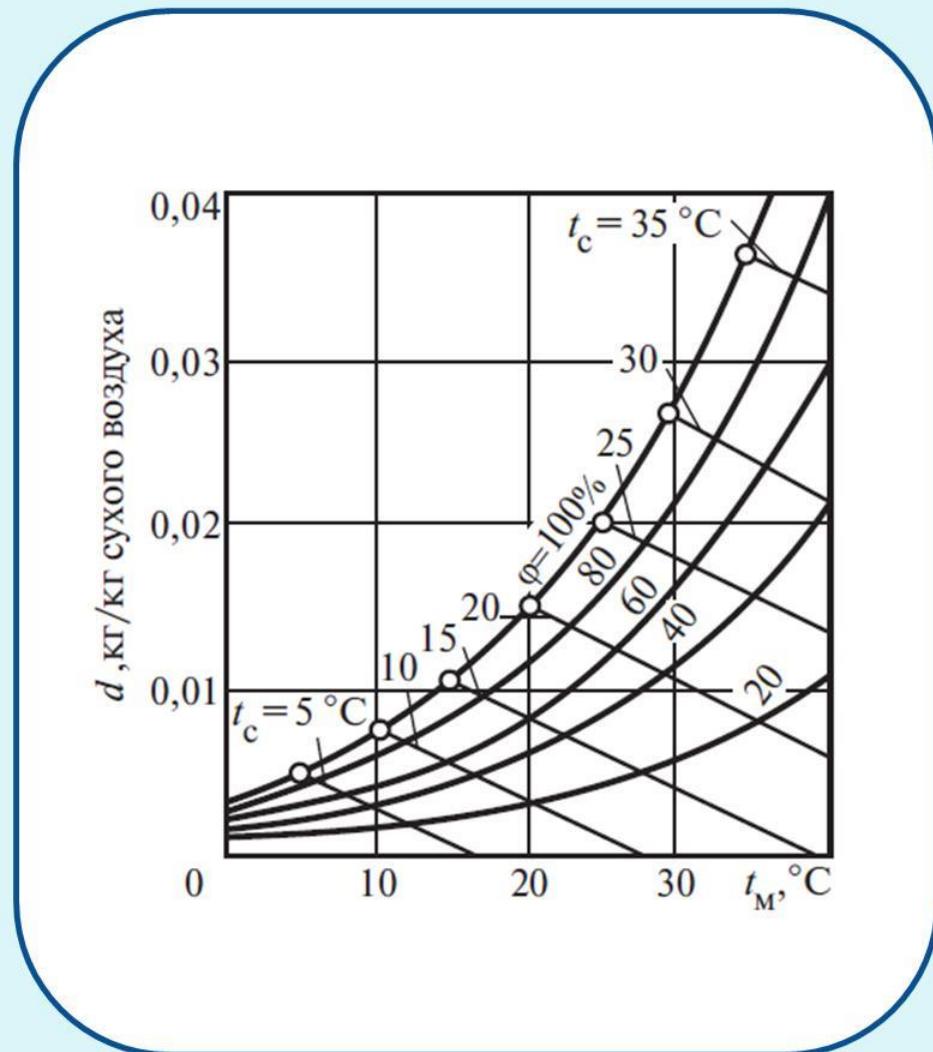
$$\rho_{\text{с.в.}} = \frac{p_{\text{с.в.}}}{R_{\text{с.в.}} T} = \mu_{\text{с.в.}} \frac{p_{\text{с.в.}}}{R_{\mu} T}$$

$$d = \frac{\mu_{\text{п}}}{\mu_{\text{с.в.}}} \frac{p_{\text{п}}}{B - p_{\text{п}}} = \frac{18,01528}{28,9645} \frac{p_{\text{п}}}{B - p_{\text{п}}}$$

$$d = 0.622 \frac{p_{\text{п}}}{B - p_{\text{п}}} = 0.622 \frac{\varphi \cdot p_s}{B - \varphi \cdot p_s}$$

$$d_s = 0.622 \frac{p_s}{B - p_s}$$

$$\psi = \frac{d}{d_s} = \frac{p_{\text{п}}}{p_s} \frac{B - p_s}{B - p_{\text{п}}} = \varphi \frac{B - p_s}{B - p_{\text{п}}} - \text{степень насыщения} \psi \text{ влажного воздуха}$$



## **Плотность влажного воздуха**

$$R = \frac{R_{\mu}}{\mu} = \frac{R_{\mu}}{r_{c.b.} \cdot 28,9645 + r_{\pi} \cdot 18,01528} = \frac{R_{\mu}}{\frac{B - p_{\pi}}{B} \cdot 28,9645 + \frac{p_{\pi}}{B} \cdot 18,01528}$$

$$R = \frac{R_{\mu}}{28,9645 - 10,94922 \cdot \frac{p_{\pi}}{B}}$$

$$\frac{B}{\rho} = RT = \frac{R_{\mu} \cdot T}{28,9645 - 10,94922 \cdot \frac{p_{\pi}}{B}}$$

$$\rho = \frac{28,9645 \cdot B - 10,94922 \cdot p_{\pi}}{R_{\mu} \cdot T}$$

**Влажный воздух всегда легче, чем сухой.**

$$\rho_{c.b.} = \frac{28,9645 \cdot B}{R_{\mu} \cdot T}$$

## **Калорические свойства влажного воздуха.**

Энталпия  $(1 + d)$  кг влажного воздуха, которую мы обозначим  $h$ , равна сумме энталпии 1 кг сухого воздуха  $h_{\text{с.в.}}$  и энталпии содержащихся в этом воздухе  $d$  кг водяного пара:

$$h = h_{\text{с.в.}} + h_{\text{пп.}} \cdot d$$

Энталпия воды отсчитывается от  $0^{\circ}\text{C}$ . Энталпию сухого воздуха также будем отсчитывать от  $0^{\circ}\text{C}$ .

$$h_{\text{пп.}} = r(0^{\circ}\text{C}) + \int_0^t c_p^{\text{пп.}} dt + \int_{p_0}^p \left( \frac{\partial h}{\partial p} \right)_T dp$$

Теплоемкость водяного пара - на изобаре  $p_0 = 610,8 \text{ Па} = 0,006228 \text{ кгс/см}^2$  (давление насыщения при  $t = 0^{\circ}\text{C}$ ), а последнее слагаемое представляет собой изменение энталпии с ростом давления на изотерме  $t$ . Поскольку в данном случае водяной пар может рассматриваться как идеальный газ, то, учитывая, что теплоемкость и энталпия идеальных газов не зависят от давления, а теплоемкость водяного пара в идеально-газовом состоянии  $c_{p_0}^{\text{пп.}}$  для рассматриваемого малого интервала температур может быть принята постоянной [ $c_{p_0}^{\text{пп.}} = 1,93 \text{ кДж/(кг·К)}$ ]

$$h_{\text{пп.}} = r(0^{\circ}\text{C}) + c_{p_0}^{\text{пп.}} \cdot t$$

Внутренняя энергия воды в тройной точке (0,01 °C) равна нулю. В этом случае энталпия воды при температуре 0 °C равна – 0,0400 кДж/кг ; это величина, пренебрежимо малая по сравнению с энталпией водяного пара при этой температуре (2501 кДж/кг), так что для технических расчетов влажного воздуха можно считать, что энталпия воды равна нулю при 0 °C, т.е. отсчитывается от 0 °C.

$$h_{\text{п}} = 2501 + 1.926 \cdot t$$

$$h_{\text{c.b.}} = c_{p_0}^{\text{c.b.}} \cdot t = 1.004 \cdot t$$

$$h = 1.004 \cdot t + d \cdot (2501 + 1.926 \cdot t)$$

В наиболее общем случае влажный воздух может содержать влагу не только в виде пара, но и в виде жидкости (туман) или льда (снег).

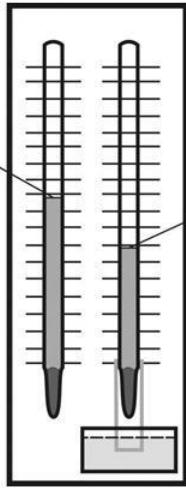
$$d_{\Sigma} = d + d_{\text{ж}} + d_{\text{т}}$$

$$h = h_{\text{c.b.}} + d \cdot h_{\text{п}} + d_{\text{ж}} \cdot h_{\text{ж}} + d_{\text{т}} \cdot h_{\text{т}}$$

Теплоемкость воды при температурах 0÷100 °C можно принять 4,19 Дж/(кг·К)

Теплоты плавления льда 335 кДж/кг - энталпия льда при 0 °C = - 335 кДж/кг,  
Теплоемкость льда при 0 °C примерно = 2,1 кДж/(кг·К).

$$h = 1.004 \cdot t + d \cdot (2501 + 1.926 \cdot t) + d_{\text{ж}} \cdot 4.187 \cdot t + d_{\text{т}} \cdot (-335 + 2.1 \cdot t)$$



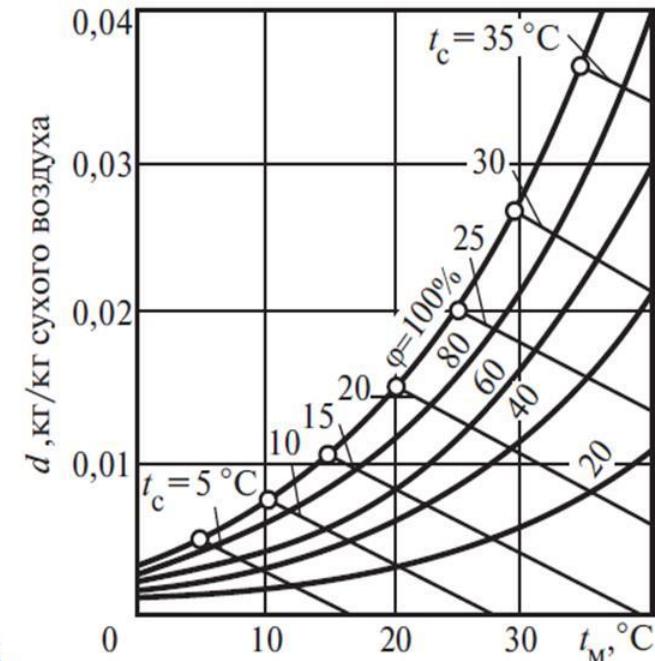
## Психрометр.

Без притока теплоты к мокрому термометру извне - температура влажной ткани снижалась бы до температуры насыщения воды при давлении, равном парциальному давлению водяного пара в воздухе (температура точки росы).

Неизменность температуры влажной ткани (равновесие) - не при температуре точки росы, а при несколько более высокой температуре. Эта температура носит название **температуры мокрого термометра**.

Экспериментальным путем - составляются специальные психрометрические диаграммы или таблицы. С их помощью можно по показаниям психрометра легко определить влагосодержание воздуха.

Психрометрическая диаграмма



# *h, d* - диаграмма влажного воздуха 1918 г.



Леони́д Константи́нович Рамзи́н (1887—1948) — советский инженер-теплотехник, изобретатель прямоточного котла. Лауреат Сталинской премии первой степени (1943).

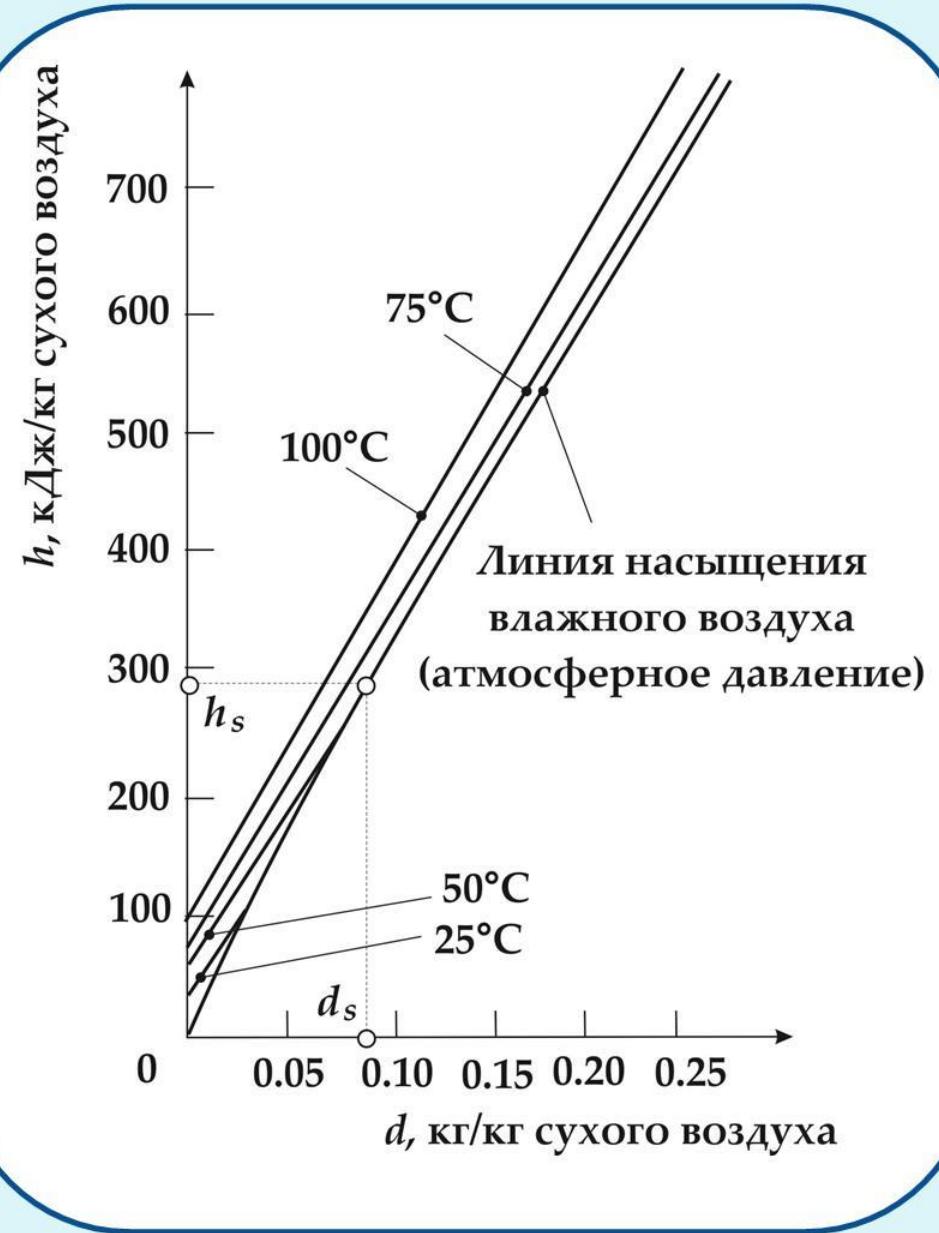
В 1943 году Рамзин вместе с академиком А. В. Щегляевым основал энергомашиностроительный факультет и кафедру котлостроения в Московском энергетическом институте. С 1944 года — заведующий кафедрой котлостроения в МЭИ.

$$\left( \frac{\partial h}{\partial d_{\pi}} \right)_t = r(0^\circ\text{C}) + c_{p_0}^{\pi} \cdot t$$

Изотермы  
(ненасыщенного воздуха) — прямые.

Строится линия насыщения.

Энтальпия влажного воздуха сильно меняется с  $d_{\pi}$ , но сравнительно мало с  $t$ .



$$\varphi = \frac{d \cdot B}{(d + 0.622)p_s}$$

Линия  $\varphi=100\%$ , соответствующая влажному насыщенному воздуху, в  $h,d$ -диаграмме при  $d=\infty$  стремится к изотерме  $100^{\circ}\text{C}$ , т.к. в этом случае  $p_s$  стремится к атмосферному давлению

$$\left( \frac{\partial h}{\partial d_s} \right)_t = c_{p_0}^* \cdot t = 4.187 \cdot t$$

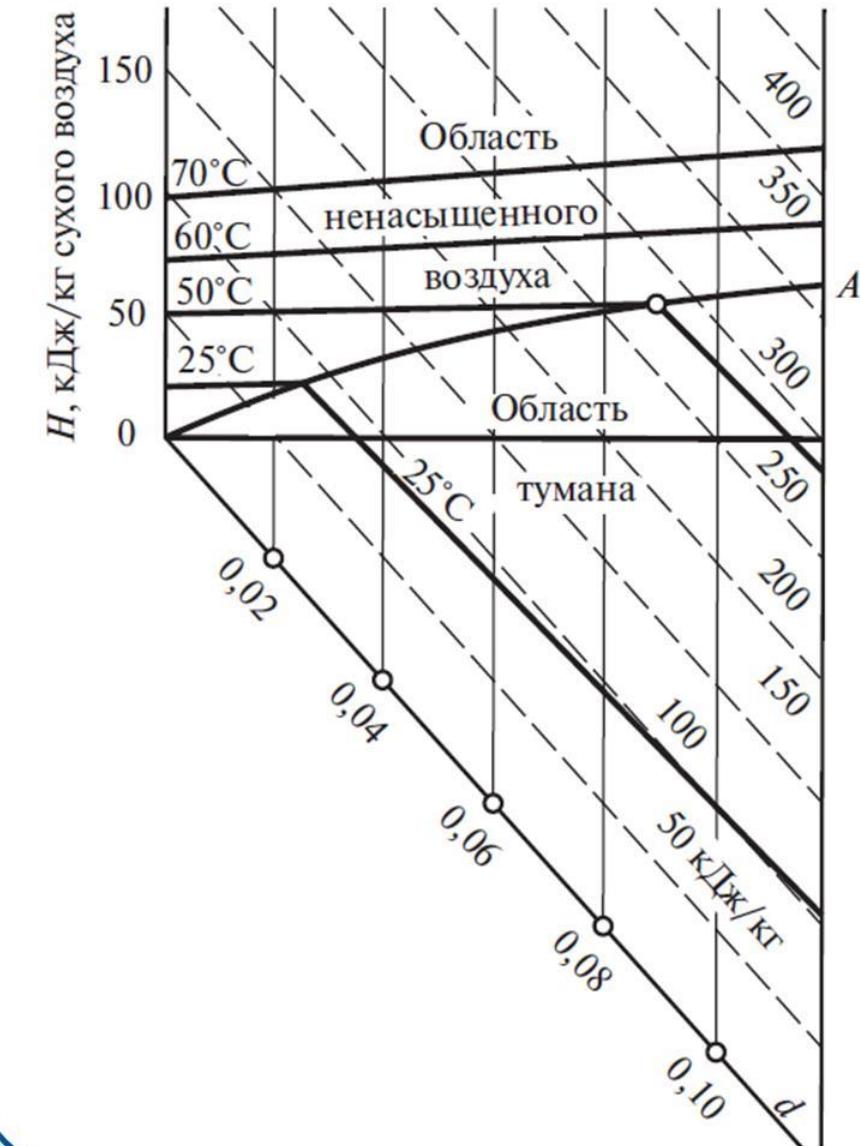


Изотермы в области насыщенного воздуха - прямые линии.

В области тумана изотерма  $0^{\circ}\text{C}$  совпадает с изоэнталпийой.

Для  $t < 0^{\circ}\text{C}$

$$\left( \frac{\partial h}{\partial d_s} \right)_t = -335 + 2.1 \cdot t \quad - \text{изотермы прямые линии и еще круче.}$$



$$p_s = B$$

$$d = 0.622 \frac{\varphi p_s}{B - \varphi p_s} =$$

$$= 0.622 \frac{\varphi}{1 - \varphi} = \text{const}$$

$\varphi = \text{const}$ , выше  $t = 100^\circ\text{C}$  - вертикальные прямые

прямоугольная  
диаграмма

зависимости  $p_\pi$  от  $d$

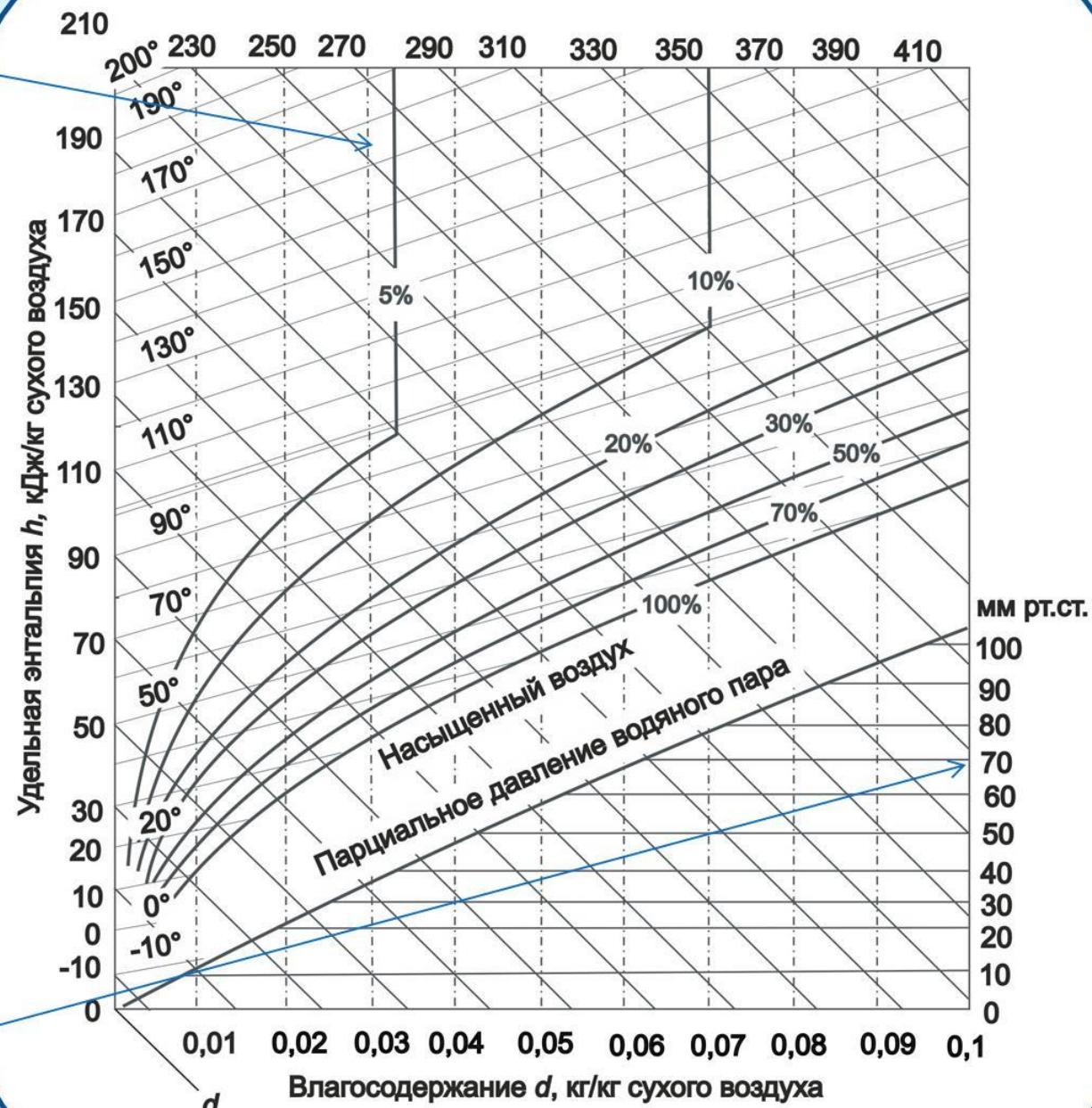
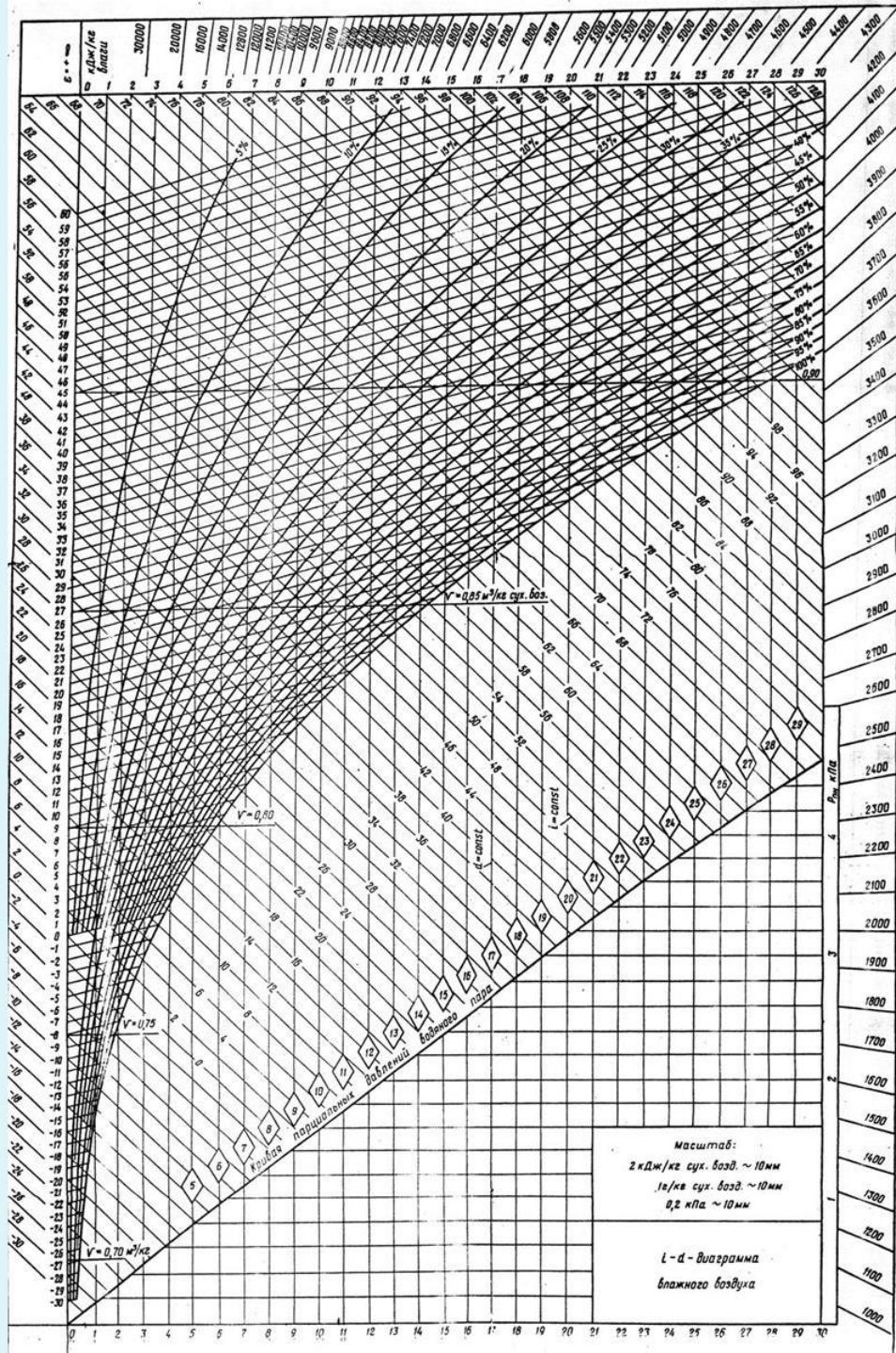
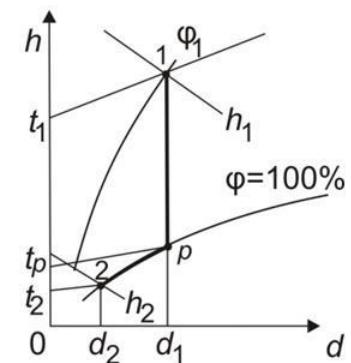
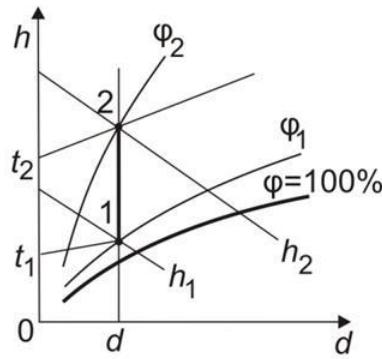
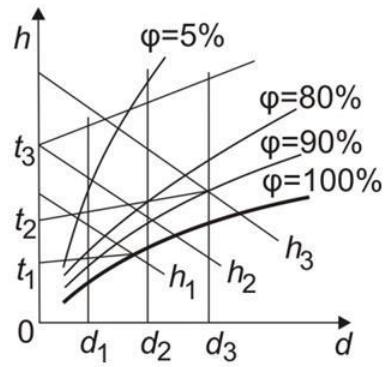


Диаграмма построена для атмосферного давления  $p = 745$  мм. рт.ст. (близкого к среднему давлению европейской части РФ), поэтому,

**если давление влажного воздуха отличается от этого значения, пользоваться  $h-d$  - диаграммой для нахождения параметров влажного воздуха ( $\varphi, h, d\dots$ ) нельзя, их надо рассчитывать по формулам.**





$$\Delta q = h_2 - h_1, \quad \frac{\text{КДЖ}}{\text{КГ С.В.}}$$

$$h = 1.004 \cdot t + d \cdot (2501 + 1.926 \cdot t) + d_{\text{ж}} \cdot 4.187 \cdot t + d_{\text{т}} \cdot (-335 + 2.1 \cdot t)$$

$$\Delta Q = G_{\text{с.в.}} \cdot \Delta q = G_{\text{с.в.}} (h_2 - h_1), \quad \frac{\text{КДЖ}}{\text{с}}$$

$$G_{\text{с.в.}} = \frac{G}{1+d}$$

$$\Delta Q = \frac{G}{1+d} (h_2 - h_1)$$

# Смешение в потоке

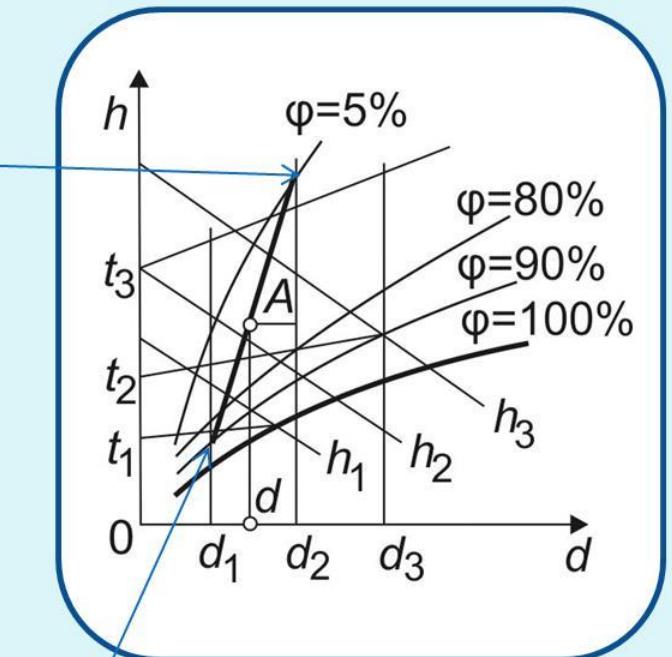
$$G_{\text{см}} = G_1 + G_2 + \dots + G_n$$

$$G_{\text{см}} h_{\text{см}} = G_1 h_1 + G_2 h_2 + \dots + G_n h_n$$

$$G_{\text{см}} d_{\text{см}} = G_1 d_1 + G_2 d_2 + \dots + G_n d_n$$

$$\left. \begin{aligned} G_{\text{см}} &= G_1 + G_2 \\ h_{\text{см}} &= \frac{G_1}{G_{\text{см}}} h_1 + \frac{G_2}{G_{\text{см}}} h_2 \\ d_{\text{см}} &= \frac{G_1}{G_{\text{см}}} d_1 + \frac{G_2}{G_{\text{см}}} d_2 \end{aligned} \right\} \frac{G_1}{G_2} = \frac{d_2 - d}{d - d_1} = \frac{A - 2}{1 - 2}$$

2



1