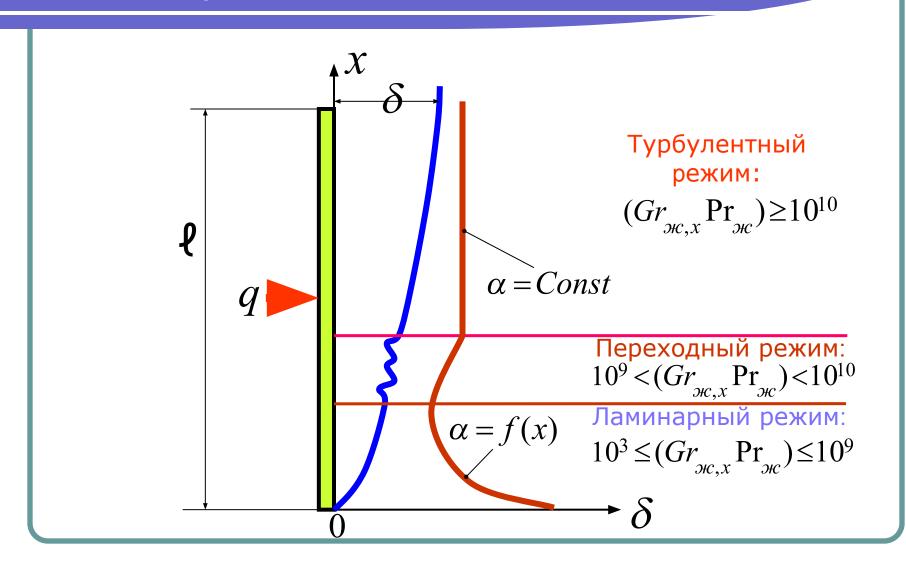
Тепломассообмен 15

Свободная (естественная) конвекция

Изменение коэффициента теплоотдачи при свободной конвекции



Свободно-конвективная теплоотдача в большом объеме жидкости

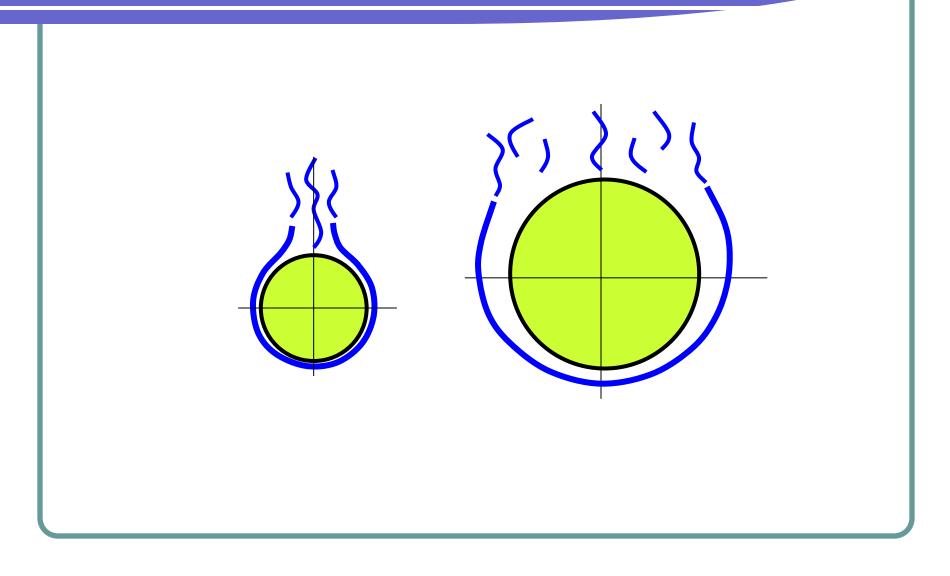
Свободная конвекция – это движение жидкости за счет разности плотностей ее нагретых слоев (у поверхности нагрева) и холодных. При этом чем больше разность температур между стенкой и жидкостью, тем интенсивнее движение.

Допущения: 1) Силы инерции пренебрежимо малы по сравнению с силами тяжести и вязкости; 2) Конвективный перенос и теплопроводность вдоль пограничного слоя не учитываются.

Тогда для ламинарного режима $(Gr_{*,x}Pr_{*}) = 10^3 - 10^9$ средний коэффициент теплоотдачи можно определить по уравнению подобия: $Nu_{\mathcal{H}} = 0.63 (Gr_{\mathcal{H}} \Pr_{\mathcal{H}}^{(1)})^{0.25}$. Для локального коэффициента теплоотдачи при турбулентном

$$Nu_{\mathcal{K},x} = 0.15(Gr_{\mathcal{K},x}^{(2)}Pr_{\mathcal{K}}^{(2)})^{1/3}(\frac{Pr_{\mathcal{K}}}{Pr_{\mathcal{K}}})^{0.25}.$$

Естественная (свободная) конвекция около горизонтальных труб



Свободно-конвективная теплоотдача от горизонтальных труб

На предыдущем слайде представлен характер свободного движения жидкости около горячих горизонтальных труб.

При прочих равных условиях, чем больше диаметр трубы, тем вероятнее разрушение ламинарного течения.

У труб малого диаметра разрушение ламинарного течения может происходить вдали от трубы.

Опытные данные по свободно-конвективной теплоотдаче от труб, шаров и плит обобщены Михеевым М.А. в виде уравнения подобия:

$$Nu_m = c(Gr_m \Pr_m)^n,$$

Определяющая температура и характерный линейный размер

где c и n - константы, приведенные в следующей таблице. Определяющая температура - средняя температура жидкости в пограничном слое $t_{mc} = (t_c + t_c)/2$, характерный линейный размер:

- диаметр для горизонтальных труб и шаров;
- высота для вертикальных плит и труб;
- меньшая сторона пластины для горизонтальных плит. Причем коэффициент теплоотдачи, полученный по формуле (3), надо умножить на 1,3 для плит, обращенных нагретой стороной вверх и на 0,7 для плит, обращенных нагретой стороной вниз.

Значения констант в уравнении подобия Михеева

Режим	$(Gr_m Pr_m)$	С	n
Ламинар-			
ный	10 ⁻³ -500	1,18	1/8
Переход-			
ный	500-2.10 ⁷	0,54	1/4
Турбулен-			
тный	$2.10^7 - 10^{13}$	0,135	1/3