

calculatoratoz.comunitsconverters.com

Конвекционная теплопередача Формулы

[Калькуляторы!](#)[Примеры!](#)[Преобразования!](#)

Закладка calculatoratoz.com, unitsconverters.com

Самый широкий охват калькуляторов и рост - **30 000+ калькуляторов!**

Расчет с разными единицами измерения для каждой переменной -

Встроенное преобразование единиц измерения!

Самая широкая коллекция измерений и единиц измерения - **250+ измерений!**



Не стесняйтесь ПОДЕЛИТЬСЯ этим документом с друзьями!

[Пожалуйста, оставьте свой отзыв здесь...](#)



Список 31 Конвекционная теплопередача

Формулы

Конвекционная теплопередача ↗

1) Касательное напряжение на стенке с учетом коэффициента трения



fx
$$\tau_w = \frac{C_f \cdot \rho_{Fluid} \cdot (u_\infty^2)}{2}$$

Открыть калькулятор ↗

ex
$$5.484325 \text{ Pa} = \frac{0.074 \cdot 1.225 \text{ kg/m}^3 \cdot ((11 \text{ m/s})^2)}{2}$$

2) Корреляция для локального числа Нуссельта для ламинарного течения на изотермической плоской пластине ↗

fx
$$Nu_x = \frac{0.3387 \cdot \left(Re_1^{\frac{1}{2}}\right) \cdot \left(Pr^{\frac{1}{3}}\right)}{\left(1 + \left(\left(\frac{0.0468}{Pr}\right)^{\frac{2}{3}}\right)\right)^{\frac{1}{4}}}$$

Открыть калькулятор ↗

ex
$$0.482931 = \frac{0.3387 \cdot \left((0.55)^{\frac{1}{2}}\right) \cdot \left((7.29)^{\frac{1}{3}}\right)}{\left(1 + \left(\left(\frac{0.0468}{7.29}\right)^{\frac{2}{3}}\right)\right)^{\frac{1}{4}}}$$



3) Корреляция для числа Нуссельта для постоянного теплового потока ↗

fx

$$\text{Nu}_x = \frac{0.4637 \cdot \left(\text{Re}_l^{\frac{1}{2}}\right) \cdot \left(\text{Pr}^{\frac{1}{3}}\right)}{\left(1 + \left(\left(\frac{0.0207}{\text{Pr}}\right)^{\frac{2}{3}}\right)\right)^{\frac{1}{4}}}$$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex

$$0.663497 = \frac{0.4637 \cdot \left((0.55)^{\frac{1}{2}}\right) \cdot \left((7.29)^{\frac{1}{3}}\right)}{\left(1 + \left(\left(\frac{0.0207}{7.29}\right)^{\frac{2}{3}}\right)\right)^{\frac{1}{4}}}$$

4) Коэффициент восстановления ↗

fx

$$r = \left(\frac{T_{aw} - T_{\infty}}{T_o - T_{\infty}} \right)$$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex

$$1.888889 = \left(\frac{410K - 325K}{370K - 325K} \right)$$

5) Коэффициент восстановления для газов с числом Прандтля, близким к единице, при турбулентном течении ↗

fx

$$r = \text{Pr}^{\frac{1}{3}}$$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex

$$1.938991 = (7.29)^{\frac{1}{3}}$$



6) Коэффициент извлечения для газов с числом Прандтля, близким к единице, при ламинарном течении ↗

fx $r = \text{Pr}^{\frac{1}{2}}$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $2.7 = (7.29)^{\frac{1}{2}}$

7) Коэффициент сопротивления для обтекаемых тел ↗

fx $C_D = \frac{2 \cdot F_D}{A \cdot \rho_{\text{Fluid}} \cdot (u_{\infty}^2)}$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $0.404285 = \frac{2 \cdot 80\text{N}}{2.67\text{m}^2 \cdot 1.225\text{kg/m}^3 \cdot ((11\text{m/s})^2)}$

8) Коэффициент трения при заданном сдвиговом напряжении на стенке ↗

fx $C_f = \frac{\tau_w \cdot 2}{\rho_{\text{Fluid}} \cdot (u_{\infty}^2)}$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $0.074212 = \frac{5.5\text{Pa} \cdot 2}{1.225\text{kg/m}^3 \cdot ((11\text{m/s})^2)}$



9) Коэффициент трения, заданный числом Рейнольдса, для течения в гладких трубах ↗

fx $f = \frac{0.316}{(\text{Re}_d)^{\frac{1}{4}}}$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $0.04614 = \frac{0.316}{(2200)^{\frac{1}{4}}}$

10) Коэффициент трения, заданный числом Стентона для турбулентного потока в трубе ↗

fx $f = 8 \cdot \text{St}$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $0.045 = 8 \cdot 0.005625$

11) Локальная скорость звука ↗

fx $a = \sqrt{(\gamma \cdot [R] \cdot T_m)}$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $201.0181 \text{m/s} = \sqrt{(16.2 \cdot [R] \cdot 300\text{K})}$

12) Локальная скорость звука, когда воздух ведет себя как идеальный газ ↗

fx $a = 20.045 \cdot \sqrt{(T_m)}$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $347.1896 \text{m/s} = 20.045 \cdot \sqrt{(300\text{K})}$



13) Локальное число Нуссельта для пластины, нагретой по всей ее длине ↗

fx $Nu_x = 0.332 \cdot \left(Pr^{\frac{1}{3}} \right) \cdot \left(Re_l^{\frac{1}{2}} \right)$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $0.477414 = 0.332 \cdot \left((7.29)^{\frac{1}{3}} \right) \cdot \left((0.55)^{\frac{1}{2}} \right)$

14) Локальное число Нуссельта для постоянного теплового потока при заданном числе Прандтля ↗

fx $Nu_x = 0.453 \cdot \left(Re_l^{\frac{1}{2}} \right) \cdot \left(Pr^{\frac{1}{3}} \right)$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $0.651411 = 0.453 \cdot \left((0.55)^{\frac{1}{2}} \right) \cdot \left((7.29)^{\frac{1}{3}} \right)$

15) Локальное число Стентона с учетом локального коэффициента трения ↗

fx $St_x = \frac{C_{fx}}{2 \cdot \left(Pr^{\frac{2}{3}} \right)}$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $0.103732 = \frac{0.78}{2 \cdot \left((7.29)^{\frac{2}{3}} \right)}$



16) Локальный коэффициент поверхностного трения для турбулентного течения на плоских пластинах ↗

fx $C_{fx} = 0.0592 \cdot \left(Re_l^{-\frac{1}{5}} \right)$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $0.066719 = 0.0592 \cdot \left((0.55)^{-\frac{1}{5}} \right)$

17) Локальный коэффициент трения, заданный местным числом Рейнольдса ↗

fx $C_{fx} = 2 \cdot 0.332 \cdot \left(Re_l^{-0.5} \right)$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $0.895337 = 2 \cdot 0.332 \cdot \left((0.55)^{-0.5} \right)$

18) Массовая скорость ↗

fx $G = \frac{\dot{m}}{A_T}$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $13 \text{kg/s/m}^2 = \frac{133.9 \text{kg/s}}{10.3 \text{m}^2}$

19) Массовая скорость при заданном числе Рейнольдса ↗

fx $G = \frac{Re_d \cdot \mu}{d}$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $13.58025 \text{kg/s/m}^2 = \frac{2200 \cdot 0.6P}{9.72m}$



20) Массовая скорость при средней скорости ↗

fx $G = \rho_{\text{Fluid}} \cdot u_m$

[Открыть калькулятор](#) ↗

ex $12.985 \text{ kg/s/m}^2 = 1.225 \text{ kg/m}^3 \cdot 10.6 \text{ m/s}$

21) Массовый расход из соотношения неразрывности для одномерного потока в трубе ↗

fx $\dot{m} = \rho_{\text{Fluid}} \cdot A_T \cdot u_m$

[Открыть калькулятор](#) ↗

ex $133.7455 \text{ kg/s} = 1.225 \text{ kg/m}^3 \cdot 10.3 \text{ m}^2 \cdot 10.6 \text{ m/s}$

22) Массовый расход при заданной массовой скорости ↗

fx $\dot{m} = G \cdot A_T$

[Открыть калькулятор](#) ↗

ex $133.9 \text{ kg/s} = 13 \text{ kg/s/m}^2 \cdot 10.3 \text{ m}^2$

23) Местный номер Стэнтона ↗

fx $St_x = \frac{h_x}{\rho_{\text{Fluid}} \cdot C_p \cdot u_\infty}$

[Открыть калькулятор](#) ↗

ex $2.378574 = \frac{40 \text{ W/m}^2 \cdot \text{K}}{1.225 \text{ kg/m}^3 \cdot 1.248 \text{ J/(kg*K)} \cdot 11 \text{ m/s}}$



24) Местный номер Стэнтона с указанием номера Прандтля 

$$fx \quad St_x = \frac{0.332 \cdot \left(Re_l^{\frac{1}{2}} \right)}{Pr^{\frac{2}{3}}}$$

[Открыть калькулятор !\[\]\(8b57f0e15e7dda24cf9977561475f640_img.jpg\)](#)

$$ex \quad 0.065489 = \frac{0.332 \cdot \left((0.55)^{\frac{1}{2}} \right)}{(7.29)^{\frac{2}{3}}}$$

25) Приведенное число Прандтля Коэффициент извлечения газов для ламинарного потока 

$$fx \quad Pr = (r^2)$$

[Открыть калькулятор !\[\]\(ceb7cef9f9d693d102dfe501130037c6_img.jpg\)](#)

$$ex \quad 6.25 = ((2.5)^2)$$

26) Сила сопротивления для обтекаемых тел 

$$fx \quad F_D = \frac{C_D \cdot A \cdot \rho_{Fluid} \cdot (u_\infty^2)}{2}$$

[Открыть калькулятор !\[\]\(5a09a9dfd2f1e923eccb8c24714edf51_img.jpg\)](#)

$$ex \quad 79.94367N = \frac{0.404 \cdot 2.67m^2 \cdot 1.225kg/m^3 \cdot ((11m/s)^2)}{2}$$



27) Число Нуссельта для пластины, нагретой по всей ее длине ↗

fx $Nu_L = 0.664 \cdot \left((Re_L)^{\frac{1}{2}} \right) \cdot \left(Pr^{\frac{1}{3}} \right)$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $5.757831 = 0.664 \cdot \left((20)^{\frac{1}{2}} \right) \cdot \left((7.29)^{\frac{1}{3}} \right)$

28) Число Нуссельта для турбулентного течения в гладкой трубе ↗

fx $Nu_d = 0.023 \cdot (Re_d^{0.8}) \cdot (Pr^{0.4})$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $24.03018 = 0.023 \cdot \left((2200)^{0.8} \right) \cdot \left((7.29)^{0.4} \right)$

29) Число Рейнольдса при заданной массовой скорости ↗

fx $Re_d = \frac{G \cdot d}{\mu}$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $2106 = \frac{13 \text{kg/s/m}^2 \cdot 9.72 \text{m}}{0.6 \text{P}}$

30) Число Рейнольдса при заданном коэффициенте трения для течения в гладких трубах ↗

fx $Re_d = \left(\frac{0.316}{f} \right)^4$

[Открыть калькулятор ↗](#)

ex $2431.634 = \left(\frac{0.316}{0.045} \right)^4$



31) Число Стентона, заданное коэффициентом трения для турбулентного потока в трубе ↗

fx
$$St = \frac{f}{8}$$

Открыть калькулятор ↗

ex
$$0.005625 = \frac{0.045}{8}$$



Используемые переменные

- **a** Локальная скорость звука (*метр в секунду*)
- **A** Фронтальная область (*Квадратный метр*)
- **A_T** Площадь поперечного сечения (*Квадратный метр*)
- **C_D** Коэффициент сопротивления
- **C_f** Коэффициент трения
- **C_{fx}** Местный коэффициент трения
- **C_p** Удельная теплоемкость при постоянном давлении (*Джоуль на килограмм на K*)
- **d** Диаметр трубы (*метр*)
- **f** Коэффициент трения веера
- **F_D** Сила сопротивления (*Ньютон*)
- **G** Массовая скорость (*Килограмм в секунду на квадратный метр*)
- **h_x** Локальный коэффициент теплопередачи (*Ватт на квадратный метр на кельвин*)
- **m̄** Массовый расход (*Килограмм / секунда*)
- **Nu_d** Число Нуссельта
- **Nu_L** Число Нуссельта в точке L
- **Nu_x** Местный номер Нуссельта
- **Pr** Число Прандтля
- **r** Коэффициент восстановления
- **Re_d** Число Рейнольдса в трубке
- **Re_I** Местное число Рейнольдса



- **Re_L** Число Рейнольдса
- **St** Номер Стэнтона
- **St_x** Местный номер Стэнтона
- **T_∞** Статическая температура набегающего потока (*Кельвин*)
- **T_{aw}** Адиабатическая температура стенки (*Кельвин*)
- **T_m** Температура среды (*Кельвин*)
- **T_o** Температура застоя (*Кельвин*)
- **u_∞** Скорость свободного потока (*метр в секунду*)
- **u_m** Средняя скорость (*метр в секунду*)
- **γ** Отношение удельных теплоемкостей
- **μ** Динамическая вязкость (*уравновешенность*)
- **ρ_{Fluid}** Плотность жидкости (*Килограмм на кубический метр*)
- **τ_w** Напряжение сдвига (*Паскаль*)



Константы, функции, используемые измерения

- **постоянная:** [R], 8.31446261815324 Joule / Kelvin * Mole
Universal gas constant
- **Функция:** **sqrt**, sqrt(Number)
Square root function
- **Измерение:** **Длина** in метр (m)
Длина Преобразование единиц измерения ↗
- **Измерение:** **Температура** in Кельвин (K)
Температура Преобразование единиц измерения ↗
- **Измерение:** **Область** in Квадратный метр (m²)
Область Преобразование единиц измерения ↗
- **Измерение:** **Скорость** in метр в секунду (m/s)
Скорость Преобразование единиц измерения ↗
- **Измерение:** **Сила** in Ньютон (N)
Сила Преобразование единиц измерения ↗
- **Измерение:** **Удельная теплоемкость** in Джоуль на килограмм на К (J/(kg*K))
Удельная теплоемкость Преобразование единиц измерения ↗
- **Измерение:** **Массовый расход** in Килограмм / секунда (kg/s)
Массовый расход Преобразование единиц измерения ↗
- **Измерение:** **Коэффициент теплопередачи** in Ватт на квадратный метр на кельвин (W/m²*K)
Коэффициент теплопередачи Преобразование единиц измерения ↗
- **Измерение:** **Динамическая вязкость** in уравновешенность (P)
Динамическая вязкость Преобразование единиц измерения ↗



- **Измерение:** Плотность in Килограмм на кубический метр (kg/m^3)
Плотность Преобразование единиц измерения ↗
- **Измерение:** Массовая скорость in Килограмм в секунду на квадратный метр (kg/s/m^2)
Массовая скорость Преобразование единиц измерения ↗
- **Измерение:** Стress in Паскаль (Pa)
Стress Преобразование единиц измерения ↗



Проверьте другие списки формул

- Основы режимов теплообмена  [Формулы](#)
- Конвекционная теплопередача  [Формулы](#)

Не стесняйтесь ПОДЕЛИТЬСЯ этим документом с друзьями!

PDF Доступен в

[English](#) [Spanish](#) [French](#) [German](#) [Russian](#) [Italian](#) [Portuguese](#) [Polish](#) [Dutch](#)

12/14/2023 | 5:48:59 AM UTC

[Пожалуйста, оставьте свой отзыв здесь...](#)

