

Выполнение расчетного задания по дисциплине Тепломассообмен в среде Mathematica 14

Студент: Маркаров М.Г.
Группа: ТФ-13-22
Задача № 3

Задача 3.

Цилиндрическую заготовку диаметром $d=420$ мм и длиной $L=38$ см, с начальной температурой $t_0=600^\circ\text{C}$ поместили в охладительный бассейн с температурой жидкости $t_{\text{ж}}=18^\circ\text{C}$, в котором она начала охлаждаться при постоянном коэффициенте теплоотдачи $\alpha=70$ Вт/(м² К). Свойства материала заготовки: марка - Сталь 1Сг, плотность - 7865 кг/м³, удельная теплоёмкость - 460 Дж/(кг К), теплопроводность - 61 Вт/(м К).

Рассчитать температурное поле в цилиндре как функцию радиуса r (мм) и линейной координаты x (мм) в момент времени $\tau_1=5,8$ мин от начала охлаждения, результаты вычислений свести в таблицы, построить графики $t(x, 0, \tau_1)$, $t(x, r_0, \tau_1)$, $t(0, r, \tau_1)$, $t(L/2, r, \tau_1)$.

Рассчитать температуру в центре цилиндра и на глубине 0,2d от поверхности как функцию времени; для стадии регулярного режима охлаждения вычислить, имитируя эксперимент, темп охлаждения цилиндра и температуропроводность материала заготовки.

Вычислить количество теплоты, отданной цилиндром за время охлаждения от его начала, до момента τ_1 .

Введем исходные данные:

```
In[1]:= d0 = UnitConvert[Quantity[420, "Millimeters"], "Meters"];  
          |преобразоват... |размерная величина  
  
r0 = d0 / 2;  
L = UnitConvert[Quantity[38, "Centimeters"], "Meters"];  
    |преобразоват... |размерная величина  
t0 = Quantity[600, "DegreesCelsius"];  
    |размерная величина  
tLiquid = Quantity[18, "DegreesCelsius"];  
          |размерная величина  
  
 $\alpha = \text{Quantity}\left[70, \frac{\text{"Watts"}}{\text{"Meters"}^2 * \text{"Kelvins"}}\right];$   
          |размерная величина  
  
 $\rho = \text{Quantity}\left[7865, \frac{\text{"Kilograms"}}{\text{"Meters"}^3}\right];$   
          |размерная величина  
  
 $c_p = \text{Quantity}\left[460, \frac{\text{"Joules"}}{\text{"Kilograms"} * \text{"Kelvins"}}\right];$   
          |размерная величина  
  
 $\lambda = \text{Quantity}\left[61, \frac{\text{"Watts"}}{\text{"Meters"} * \text{"Kelvins"}}\right];$   
          |размерная величина  
  
 $\tau_1 = \text{UnitConvert}[Quantity[5.8, "Minutes"], "Seconds"];$   
          |преобразоват... |размерная величина
```

Найдем коэффициент температуропроводности a :

```
In[7]:= a = UnitConvert[N[ $\frac{\lambda}{c\rho \cdot e}$ ],  $\frac{\text{"Meters"}^2}{\text{"Seconds"}}$ ]
```

```
Out[7]= 0.00001686061 m2/s
```

Числа Био по радиальному(BiRadial) и вертикальному(BiVertical) направлениям:

```
In[8]:= BiRadial = N[ $\frac{\alpha \cdot r0}{\lambda}$ ]
```

```
Out[8]= 0.24098361
```

```
In[9]:= BiVertical = N[ $\frac{(\alpha \cdot \frac{L}{2})}{\lambda}$ ]
```

```
Out[9]= 0.21803279
```

Числа Фурье по радиальному(FoRadial) и вертикальному(FoVertical) направлениям:

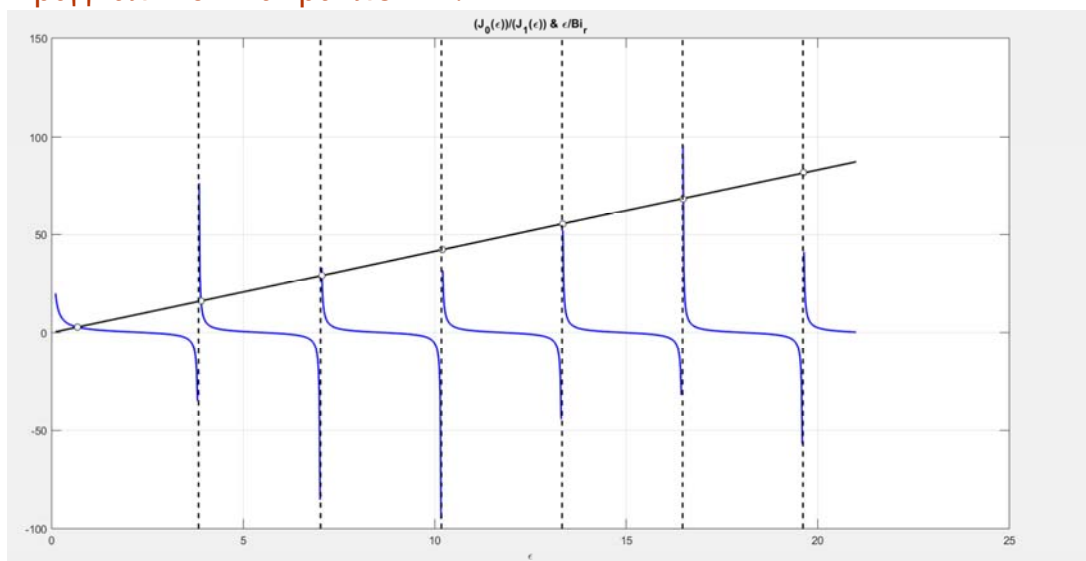
```
In[10]:= FoRadial =  $\frac{a \cdot \tau 1}{(r0)^2}$ 
```

```
Out[10]= 0.13304971
```

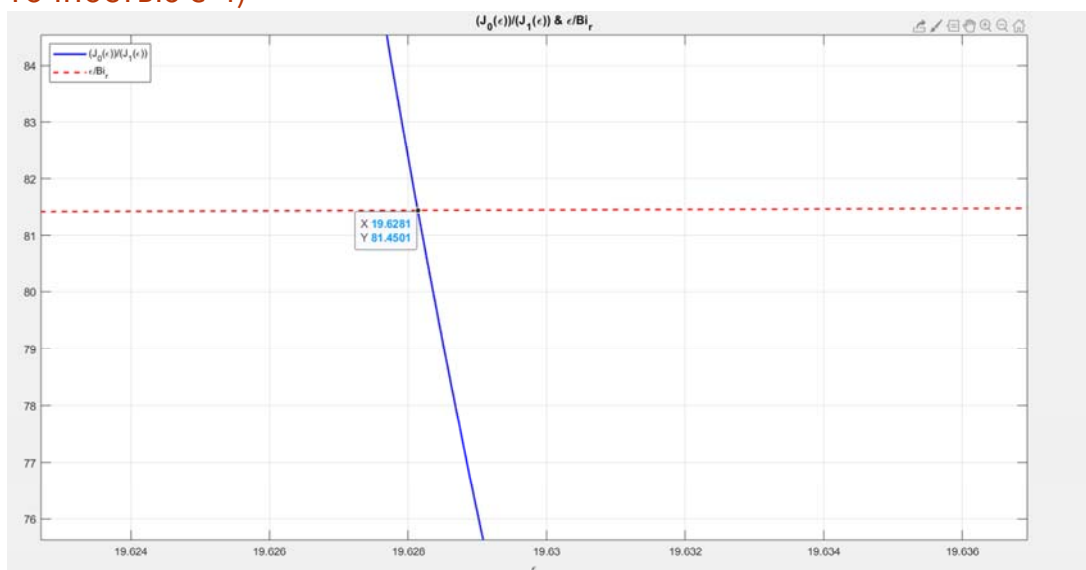
```
In[11]:= FoVertical =  $\frac{a \cdot \tau 1}{(\frac{L}{2})^2}$ 
```

```
Out[11]= 0.16253441
```

Приступим к поиску корней характеристического уравнения(MATLAB) в радиальном направлении:

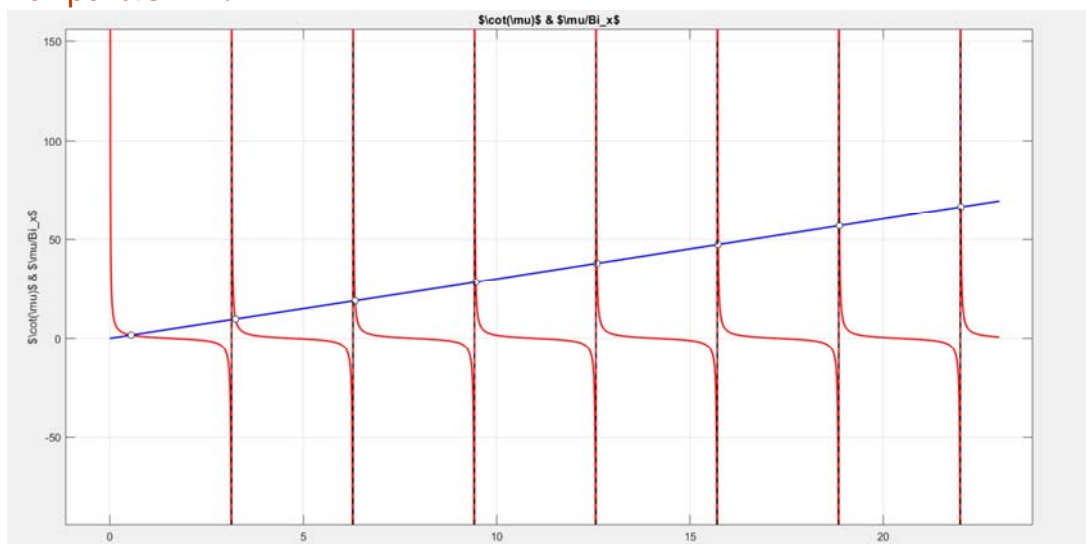


Отдельно рассмотрим седьмой корень(определим его визуально с точностью $\epsilon=4$)

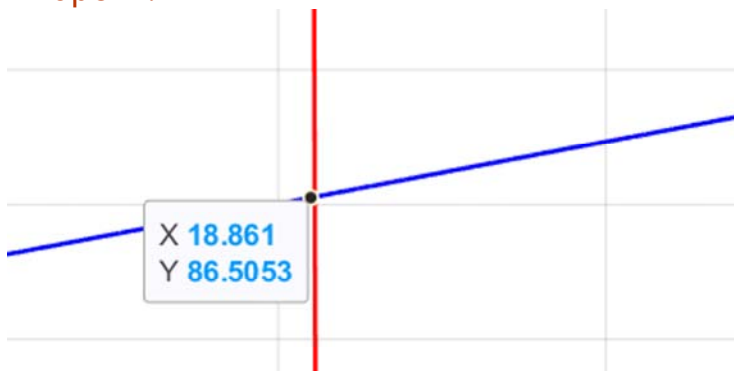


In[12]:= $\epsilon = \{0.6739, 3.8940, 7.0498, 10.1971, 13.3418, 16.4853, 19.6281\};$

В вертикальном направлении:



7 корень:



```
In[13]:= μ = {0.4506 , 3.2094 , 6.3177 , 9.4479 , 12.5837 , 15.7218 , 18.8611 };
```

Найдем функцию распределения температуры в радиальном направлении:

```
In[38]:= ΘRadial[r_, τ_] :=
  Total[
$$\frac{2 * \text{BesselJ}[1, \epsilon]}{\epsilon * (\text{BesselJ}[0, \epsilon] + \text{BesselJ}[1, \epsilon]^2)} * \text{BesselJ}\left[0, \epsilon * \frac{r}{\text{QuantityMagnitude}[r0]}\right] * \text{Exp}\left[-\epsilon^2 * \text{QuantityMagnitude}[a] * \frac{\tau}{\text{QuantityMagnitude}[r0]^2}\right]$$
] *
  
$$\frac{1}{\text{QuantityMagnitude}[r0]}$$
];
```

```
In[22]:= ΘRadial[0, 0]
```

```
Out[22]=
1.0048639
```

```
tRadial[r_, τ_] = tLiquid + (t0 - tLiquid) * ΘRadial[r, τ];
```

Найдем температуру на оси цилиндра в момент времени $\tau = 0$

```
In[24]:= tRadial[0, 0]
```

```
Out[24]=
875.98077 K
```

```
In[27]:= UnitConvert[tRadial[0, 0], "DegreesCelsius"]
```

```
Out[27]=
602.83077 °C
```

Найдем функцию распределения температуры в вертикальном направлении:

```
In[28]:= ΘVertical[x_, τ_] := Total[
$$\frac{2 * \text{Sin}[\mu]}{\mu * \text{Sin}[\mu] * \text{Cos}[\mu]}$$
 *
  
$$\text{Cos}\left[\mu * \frac{x}{\text{QuantityMagnitude}[L / 2]}\right] * \text{Exp}\left[-\mu^2 * \frac{\text{QuantityMagnitude}[a] * \tau}{\text{QuantityMagnitude}\left[\left(\frac{1}{2}\right)^2}\right]}\right]$$
] *
  
$$\frac{1}{\text{QuantityMagnitude}[L]}$$
];
```

```
In[29]:= ΘVertical[0, 0]
```

```
Out[29]=
1.00052
```

```
In[36]:= tVertical[x_, τ_] := tLiquid + (t0 - tLiquid) * ΘVertical[x, τ];
```

Найдем температуру в центре цилиндра в момент времени $\tau = 0$

```
In[37]:= tVertical[0, 0]
```

```
Out[37]=
873.45267 K
```

```
In[32]:= UnitConvert[tVertical[0, 0], "DegreesCelsius"]
```

```
Out[32]=
600.30267 °C
```

Найдем функцию распределения температурного поля в цилиндре $t(x,r,\tau)$

```
In[41]:=  $\Theta 3D[x_, r_, \tau_] := \Theta Vertical[x, \tau] * \Theta Radial[r, \tau];$ 
```

```
In[43]:=  $t[x_, r_, \tau_] := tLiquid + (t0 - tLiquid) * \Theta 3D[x, r, \tau];$ 
```

Начнем расчет температурного поля

Сначала для $r=0$:

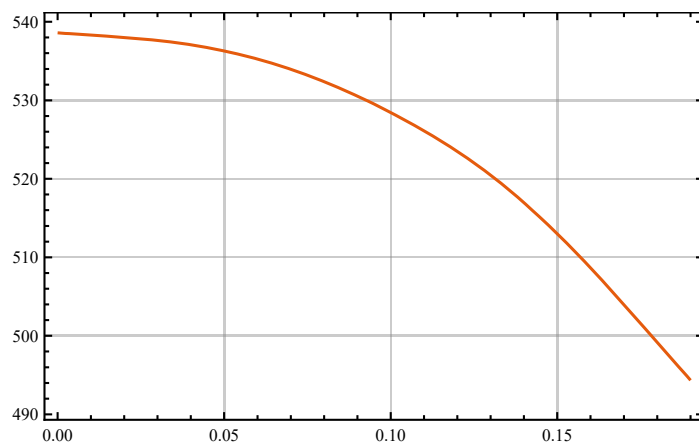
```
In[75]:= Table[{ N[x],  
  UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[ $\tau 1$ ]],  
  "DegreesCelsius"]}, {x, {L / 2, 3 * L / 8, L / 4, L / 8, 0}}] // MatrixForm
```

Out[75]//MatrixForm=

0.19 m	494.34726 °C
0.1425 m	515.99075 °C
0.095 m	529.51832 °C
0.0475 m	536.49663 °C
0.	538.59049 °C

```
In[77]:= ListLinePlot[Table[{ N[x],  
  UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[ $\tau 1$ ]],  
  "DegreesCelsius"]}, {x, {L / 2, 3 * L / 8, L / 4, L / 8, 0}}],  
  InterpolationOrder → 2, PlotTheme → "Scientific", GridLines → Automatic]
```

Out[77]=



Теперь для $r=r_0$

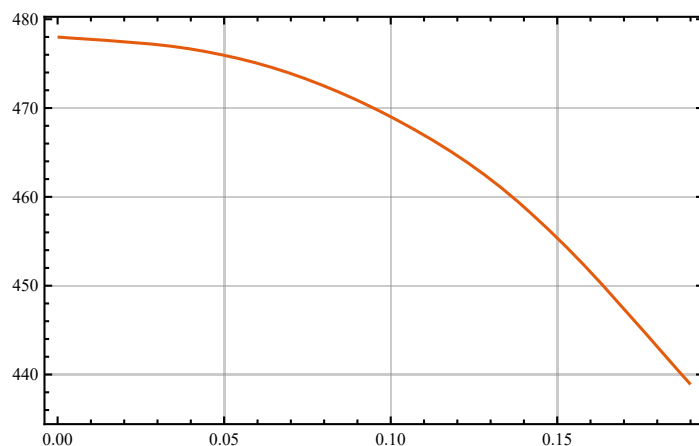
```
In[74]:= Table[{ N[x],
  UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[r0], QuantityMagnitude[tau1]],
    "DegreesCelsius"]}, {x, {L / 2, 3 * L / 8, L / 4, L / 8, 0}}] // MatrixForm
```

Out[74]//MatrixForm=

$$\begin{pmatrix} 0.19 \text{ m} & 438.88737 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.1425 \text{ m} & 458.01096 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.095 \text{ m} & 469.96355 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.0475 \text{ m} & 476.12939 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0. & 477.97947 \text{ }^{\circ}\text{C} \end{pmatrix}$$

```
In[72]:= ListLinePlot[Table[{ N[x],
  UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[r0], QuantityMagnitude[tau1]],
    "DegreesCelsius"]}, {x, {L / 2, 3 * L / 8, L / 4, L / 8, 0}}],
  InterpolationOrder -> 2, PlotTheme -> "Scientific", GridLines -> Automatic]
```

Out[72]=



Теперь для $x=0$

```
In[79]:= Table[{ N[r], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0],
  QuantityMagnitude[r], QuantityMagnitude[tau1]], "DegreesCelsius"]},
  {r, Reverse[{0, r0 / 4, r0 / 2, 3 * r0 / 4, r0}]}] // MatrixForm
```

Out[79]//MatrixForm=

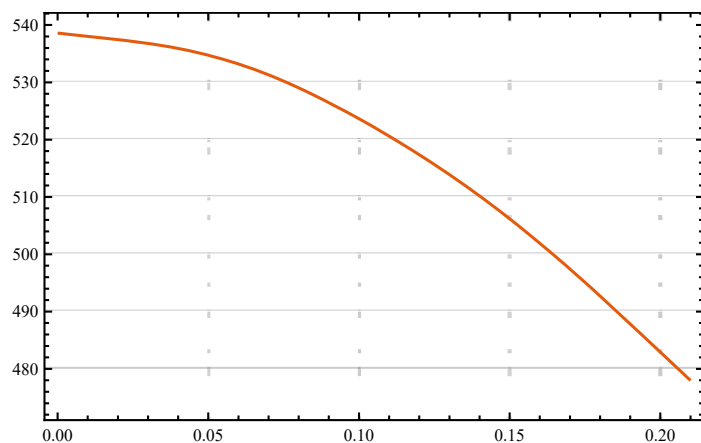
$$\begin{pmatrix} 0.21 \text{ m} & 477.97947 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.1575 \text{ m} & 503.00492 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.105 \text{ m} & 522.15486 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.0525 \text{ m} & 534.3697 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0. & 538.59049 \text{ }^{\circ}\text{C} \end{pmatrix}$$

```

In[80]:= ListLinePlot[Table[{N[r],
  UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[r], QuantityMagnitude[τ1]],
    "DegreesCelsius"]}, {r, Reverse[{0,  $\frac{r0}{4}$ ,  $\frac{r0}{2}$ , 3 * r0 / 4, r0}]}],
  InterpolationOrder → 2, PlotTheme → "Scientific", GridLines → Automatic]

```

Out[80]=



Теперь для $x=L/2$

```

In[81]:= Table[{N[r], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[ $\frac{L}{2}$ ],
  QuantityMagnitude[r], QuantityMagnitude[τ1], "DegreesCelsius"]},
  {r, Reverse[{0,  $\frac{r0}{4}$ ,  $\frac{r0}{2}$ , 3 * r0 / 4, r0}]}] // MatrixForm

```

Out[81]//MatrixForm=

```

(
  0.21 m    438.88737 °C
  0.1575 m   461.78599 °C
  0.105 m    479.30844 °C
  0.0525 m   490.48519 °C
  0.         494.34726 °C
)

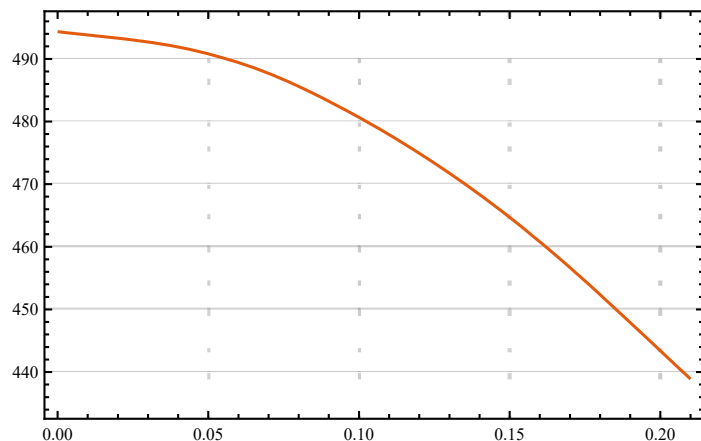
```

```

In[82]:= ListLinePlot[Table[{N[r],
  UnitConvert[t[QuantityMagnitude[ $\frac{L}{2}$ ], QuantityMagnitude[r], QuantityMagnitude[ $\tau_1$ ]],
  "DegreesCelsius"]}, {r, Reverse[{0,  $\frac{r_0}{4}$ ,  $\frac{r_0}{2}$ ,  $3 * r_0 / 4$ ,  $r_0$ ]}]},
  InterpolationOrder → 2, PlotTheme → "Scientific", GridLines → Automatic]

```

Out[82]=



Покажем распределение температуры в центре цилиндра и на расстоянии $0.2 d_0$ от поверхности как функцию времени
Сначала для центра:

```

In[90]:= Table[{N[k *  $\tau_1$ ], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0],
  QuantityMagnitude[k *  $\tau_1$ ]], "DegreesCelsius"]}, {k, Range[10]}] // MatrixForm

```

Out[90]//MatrixForm=

```

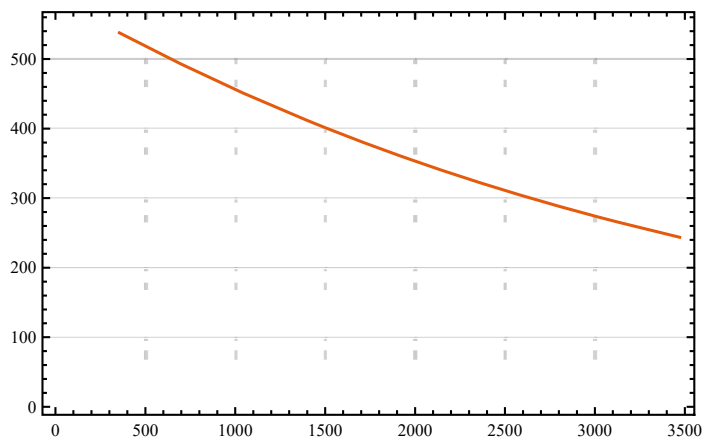
( 348. s  538.59049 °C
  696. s  493.20474 °C
 1044. s  451.09671 °C
 1392. s  412.52813 °C
 1740. s  377.35116 °C
 2088. s  345.30186 °C
 2436. s  316.10923 °C
 2784. s  289.52001 °C
 3132. s  265.30231 °C
 3480. s  243.24464 °C )

```



```
In[95]:= ListLinePlot[
  |_линейный график данных
  Table[{N[k *  $\tau$ 1], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0],
    |_таблиц... |численное... |преобразовать... |модуль размерной величины |модуль размерной величины
    QuantityMagnitude[k *  $\tau$ 1]], "DegreesCelsius"]},
    |_модуль размерной величины
    {k, Range[10]}], PlotTheme -> "Scientific", GridLines -> Automatic]
    |_диапазон |тематический стиль графика |линии коорд... |автоматический
```

Out[95]=



Теперь на расстоянии $0.2 d_0$ ($0.4 r_0$) от поверхности , следовательно $r = 0.6 r_0$

```
In[96]:= Table[{N[k *  $\tau$ 1], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0.6 *  $r_0$ ],
  |_таблиц... |численное... |преобразовать... |модуль размерной величины |модуль размерной величины
  QuantityMagnitude[k *  $\tau$ 1]], "DegreesCelsius"]}, {k, Range[10]}] // MatrixForm
  |_модуль размерной величины |диапазон |матричная форма
```

Out[96]//MatrixForm=

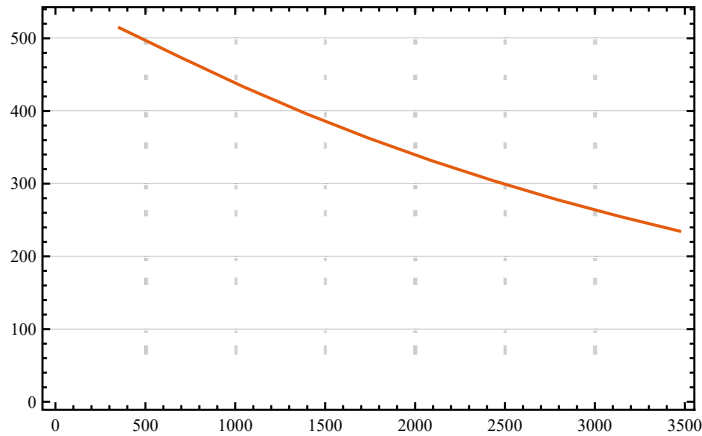
$$\begin{pmatrix} 348. \text{ s} & 515.2611 \text{ }^\circ\text{C} \\ 696. \text{ s} & 473.68704 \text{ }^\circ\text{C} \\ 1044. \text{ s} & 433.53727 \text{ }^\circ\text{C} \\ 1392. \text{ s} & 396.56187 \text{ }^\circ\text{C} \\ 1740. \text{ s} & 362.81228 \text{ }^\circ\text{C} \\ 2088. \text{ s} & 332.06014 \text{ }^\circ\text{C} \\ 2436. \text{ s} & 304.04862 \text{ }^\circ\text{C} \\ 2784. \text{ s} & 278.53514 \text{ }^\circ\text{C} \\ 3132. \text{ s} & 255.29721 \text{ }^\circ\text{C} \\ 3480. \text{ s} & 234.13193 \text{ }^\circ\text{C} \end{pmatrix}$$

```

In[97]:= ListLinePlot[
  |_линейный график данных
  Table[{N[k *  $\tau$ 1], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0.6 * r0],
    |_таблиц... |численное... |преобразовать... |модуль размерной величины |модуль размерной величины
    QuantityMagnitude[k *  $\tau$ 1]], "DegreesCelsius"]}],
    |_модуль размерной величины
    {k, Range[10]}], PlotTheme -> "Scientific", GridLines -> Automatic]
    |_диапазон |тематический стиль графика |линии коорд... |автоматический

```

Out[97]=



Для определения темпа охлаждения и коэффициента температуропроводности заготовки построит несколько зависимостей $\ln(\theta)$ используя данные полученные выше(в центре и на $0.6r_0$).

$$\theta = t - t_{\text{Liquid}}$$

In[100]:=

```

InForCenter = Table[{N[k *  $\tau$ 1],
  |_таблиц... |численное приближение
  Log[QuantityMagnitude[UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0],
    |_на... |модуль размерной ве... |преобразовать... |модуль размерной величины |модуль размерной величины
    QuantityMagnitude[k *  $\tau$ 1]], "DegreesCelsius"] - tLiquid]}], {k, Range[10]}]
    |_модуль размерной величины |диапазон

```

Out[100]=

```

{{ { 348. s , 6.2549637}, { 696. s , 6.1637458}, { 1044. s , 6.0709611}, { 1392. s , 5.9776904},
  { 1740. s , 5.8843001}, { 2088. s , 5.7908829}, { 2436. s , 5.6974599},
  { 2784. s , 5.6040358}, { 3132. s , 5.5106115}, { 3480. s , 5.4171871}}

```

In[101]:=

```

InForPoint6r0 = Table[{N[k *  $\tau$ 1], Log[
  |_таблиц... |численное... |натуральный логарифм
  QuantityMagnitude[UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0.6 * r0],
    |_модуль размерной ве... |преобразовать... |модуль размерной величины |модуль размерной величины
    QuantityMagnitude[k *  $\tau$ 1]], "DegreesCelsius"] - tLiquid]}], {k, Range[10]}]
    |_модуль размерной величины |диапазон

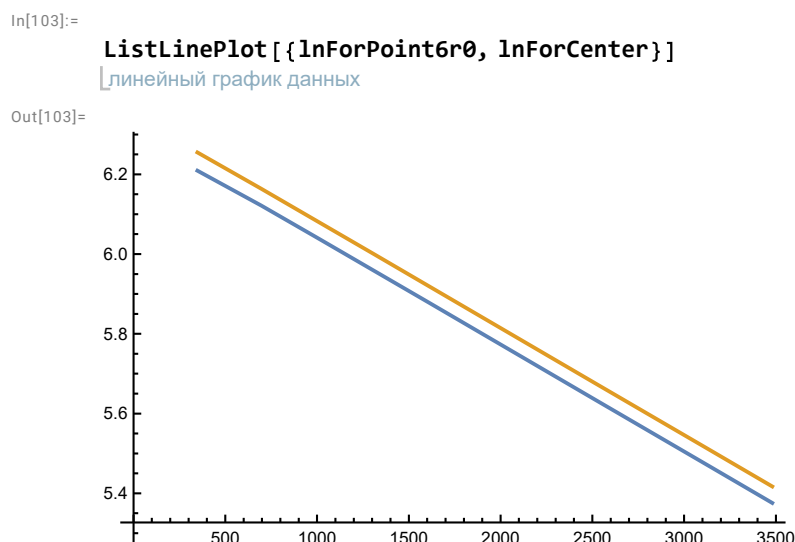
```

Out[101]=

```

{{ { 348. s , 6.2091152}, { 696. s , 6.1218062}, { 1044. s , 6.0295723}, { 1392. s , 5.9363795},
  { 1740. s , 5.8430002}, { 2088. s , 5.7495845}, { 2436. s , 5.6561618},
  { 2784. s , 5.5627377}, { 3132. s , 5.4693134}, { 3480. s , 5.375889}}

```



Нетрудно заметить, что стадии регулярного режима гарантированно соответствует интервал [1000, 2500] s.

Найдем число Фурье в крайних точках интервала регулярного режима и удостоверимся что оно больше 0.3

```
In[107]:=
```

$$\text{FoRadialAt1000} = \frac{a * \text{Quantity}[1000, \text{"Seconds"}]}{r0^2}$$

```
Out[107]=
```

$$0.38232675$$

```
In[108]:=
```

$$\text{FoRadialAt2500} = \frac{a * \text{Quantity}[2500, \text{"Seconds"}]}{r0^2}$$

```
Out[108]=
```

$$0.95581688$$

```
In[109]:=
```

$$\text{FoVerticalAt1000} = \frac{a * \text{Quantity}[1000, \text{"Seconds"}]}{\left(\frac{L}{2}\right)^2}$$

```
Out[109]=
```

$$0.4670529$$

```
In[110]:=
```

$$\text{FoVerticalAt2500} = \frac{a * \text{Quantity}[2500, \text{"Seconds"}]}{\left(\frac{L}{2}\right)^2}$$

```
Out[110]=
```

$$1.1676323$$

Приступим к поиску темпа охлаждения m для наших двух точек

```
In[116]:=
```

$$m_{\text{AtCenter}} = \frac{\text{Log}\left[\frac{\theta_{3D}[0,0,1000]}{\theta_{3D}[0,0,2500]}\right]}{\text{Quantity}[2500 - 1000, \text{"Seconds"}]}$$

```
Out[116]=
```

$$0.00026830273 \text{ per second}$$

In[117]:=

$$m_{\text{AtPoint6r0}} = \frac{\text{Log} \left[\frac{\text{e3D}[0, \text{QuantityMagnitude}[0.6 * r0], 1000]}{\text{e3D}[0, \text{QuantityMagnitude}[0.6 * r0], 2500]} \right]}{\text{Quantity}[2500 - 1000, \text{"Seconds"}]}$$

Out[117]=

0.00026822536 per second

Берем среднее

In[118]:=

$$m = \frac{m_{\text{AtCenter}} + m_{\text{AtPoint6r0}}}{2}$$

Out[118]=

0.00026826405 per second

$\text{Fo} > 0.3$ поэтому ряд Фурье сходится быстро и первый член достаточно описывает все решение.

Найдем коэффициент формы K :

In[119]:=

$$K = \frac{1}{\left(\frac{\text{First}[\epsilon]}{r0} \right)^2 + \left(\frac{\text{First}[\mu]}{\frac{L}{2}} \right)^2}$$

Out[119]=

0.062804708 m²

Найдем коэффициент температуропроводности по второй теореме Кондратьева (допущение что наше $m = m_{\infty}$) и сравним с теоретическим:

In[120]:=

$$a_{\text{Experimental}} = K * m$$

Out[120]=

0.000016848245 m²/s

In[121]:=

$$a$$

Out[121]=

0.00001686061 m²/s

In[122]:=

$$\delta a = \frac{\text{Abs}[a - a_{\text{Experimental}}]}{a}$$

Out[122]=

0.00073334795

Найдем количество теплоты, отданное цилиндром за время τ_1 :
 Для начала найдем сколько теплоты он отдаст до того момента как $\Theta == 1$
 т.е. $t = t_{\text{Liquid}}$

In[124]:=

$$Q = N \left[\pi * (r_0)^2 * L * \rho * c_p * (t_0 - t_{\text{Liquid}}) \right]$$

[численное приближение]

Out[124]:=

$$1.1085406 \times 10^8 \text{ J}$$

In[125]:=

$$\Theta_{\text{RadialAverage}} = \text{Total} \left[\frac{4 * \text{BiRadial}^2}{\epsilon^2 * (\epsilon^2 + \text{BiRadial}^2)} * \text{Exp}[-\epsilon^2 * \text{FoRadial}] \right]$$

[суммировать] [показательная функция]

Out[125]:=

$$0.94018373$$

In[126]:=

$$\Theta_{\text{VerticalAverage}} = \text{Total} \left[\frac{2 * \text{Sin}[\mu]^2}{\mu^2 + \mu * \text{Sin}[\mu] * \text{Cos}[\mu]} * \text{Exp}[-\mu^2 * \text{FoVertical}] \right]$$

[суммировать] [показательная функция]

Out[126]:=

$$0.96678044$$

In[127]:=

$$\Theta_{\text{Average}} = \Theta_{\text{VerticalAverage}} * \Theta_{\text{RadialAverage}}$$

Out[127]:=

$$0.90895125$$

In[128]:=

$$Q\tau_1 = Q (1 - \Theta_{\text{Average}})$$

Out[128]:=

$$1.0093124 \times 10^7 \text{ J}$$

Подытожим полным температурным полем в момент времени τ_1

In[138]:=

```
Show[ListLinePlot3D[
  Table[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[r], QuantityMagnitude[ $\tau_1$ ]],
    {x, 0,  $\frac{L}{2}$ , L / 4}, {r, 0, r0,  $\frac{r0}{4}$ }], Boxed → False]
```

Out[138]=

