

Задача 3.

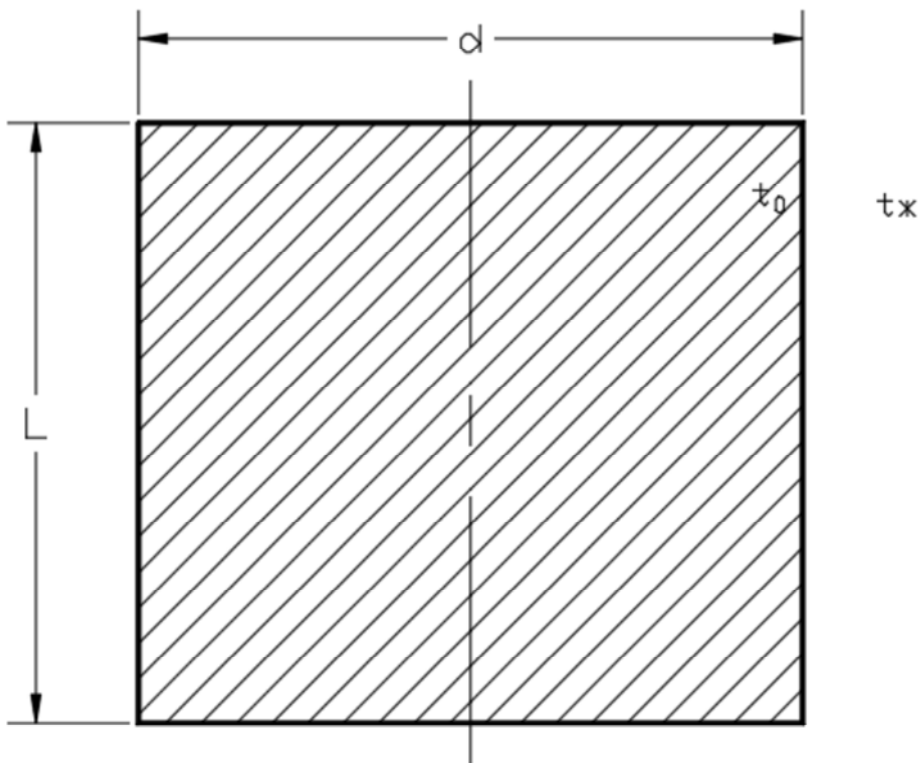
Цилиндрическую заготовку диаметром $d=120$ мм и длиной $L=14$ см, с начальной температурой $t_0=600^\circ\text{C}$ поместили в охлаждающий бассейн с температурой жидкости $t_{\text{ж}}=20^\circ\text{C}$, в котором она начала охлаждаться при постоянном коэффициенте теплоотдачи $\alpha=130$ Вт/(м² К). Свойства материала заготовки: марка - Бронза, плотность - $8,666$ г/см³, удельная теплоёмкость - 343 Дж/(кг К), теплопроводность - 26 Вт/(м К).

Рассчитать температурное поле в цилиндре как функцию радиуса r (мм) и линейной координаты x (мм) в момент времени $\tau_1=1,8$ 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 .

Рисунок: цилиндр диаметром $d=120$ мм и высотой $L=14$ см



Введем исходные данные:

№3 АЭ.nb

```

In[1]:= d0 = UnitConvert[Quantity[120, "Millimeters"], "Meters"];
           |преобразоват... |размерная величина

r0 = d0 / 2;

L = UnitConvert[Quantity[14, "Centimeters"], "Meters"];
           |преобразоват... |размерная величина

t0 = Quantity[600, "DegreesCelsius"];
           |размерная величина

tLiquid = Quantity[20, "DegreesCelsius"];
           |размерная величина

α = Quantity[130,  $\frac{\text{"Watts"}}{\text{"Meters"}^2 * \text{"Kelvins"}}$ ];
           |размерная величина

ρ = Quantity[8666,  $\frac{\text{"Kilograms"}}{\text{"Meters"}^3}$ ];
           |размерная величина

cp = Quantity[343,  $\frac{\text{"Joules"}}{\text{"Kilograms"} * \text{"Kelvins"}}$ ];
           |размерная величина

λ = Quantity[26,  $\frac{\text{"Watts"}}{\text{"Meters"} * \text{"Kelvins"}}$ ];
           |размерная величина

τ1 = UnitConvert[Quantity[1.8, "Minutes"], "Seconds"];
           |преобразоват... |размерная величина

```

Найдем коэффициент температуропроводности а:

```

In[7]:= a = UnitConvert[N[ $\frac{\lambda}{cp * \rho}$ ],  $\frac{\text{"Meters"}^2}{\text{"Seconds"}}$ ];
           |преобразоват... |численное приближение

```

```

Out[7]= 8.7470285 × 10-6 m2/s

```

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

```

In[8]:= BiRadial = N[ $\frac{\alpha * r0}{\lambda}$ ];
           |численное п

```

```

Out[8]= 0.3

```

```

In[9]:= BiVertical = N[ $\frac{(\alpha * \frac{L}{2})}{\lambda}$ ];
           |численное при

```

```

Out[9]= 0.35

```

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

```

In[10]:= FoRadial =  $\frac{a * \tau1}{(r0)^2}$ 

```

```

Out[10]= 0.26241086

```

```

In[11]:= FoVertical =  $\frac{a * \tau1}{(\frac{L}{2})^2}$ 

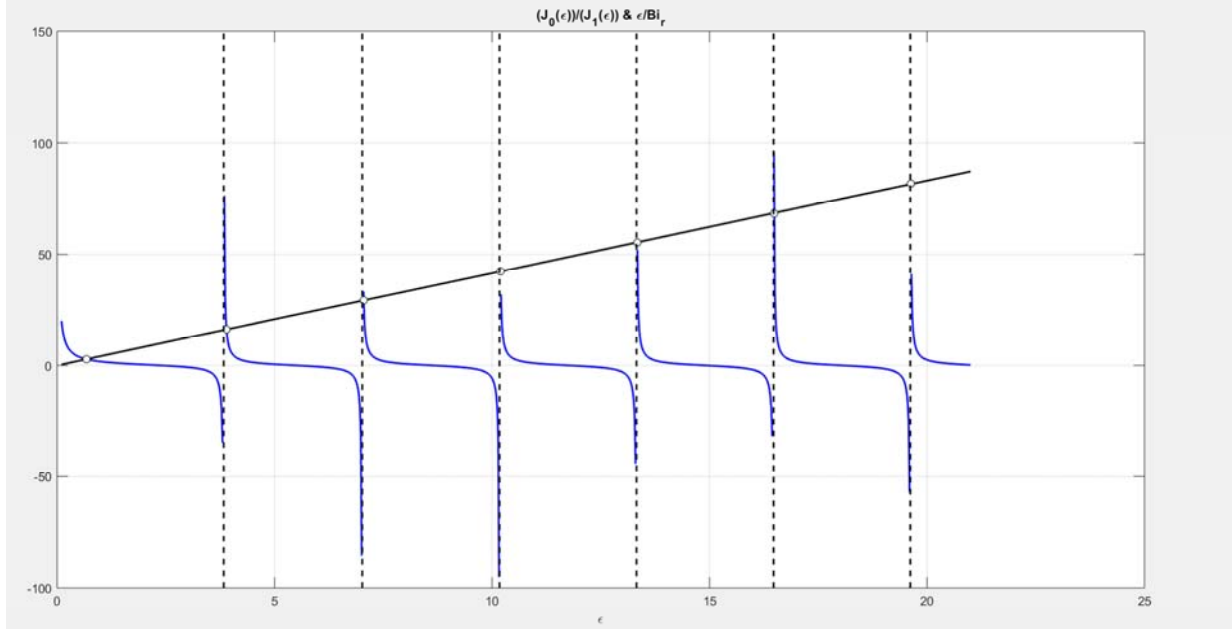
```

```

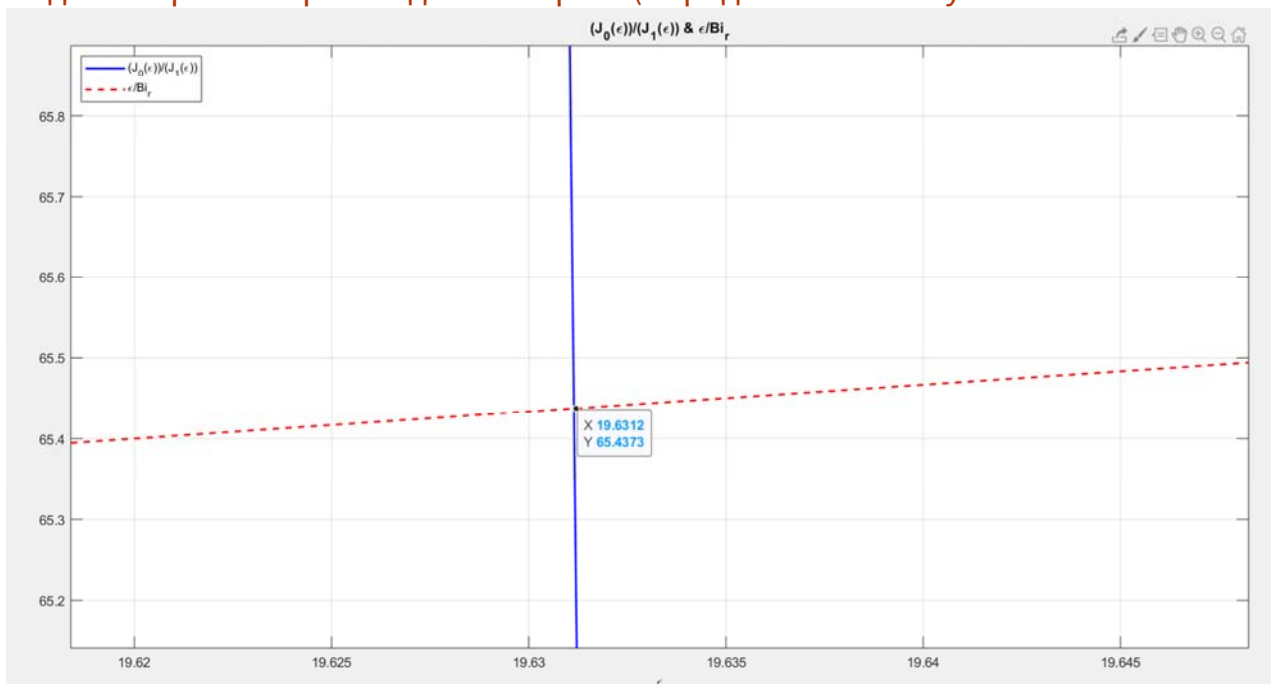
Out[11]= 0.19279165

```

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

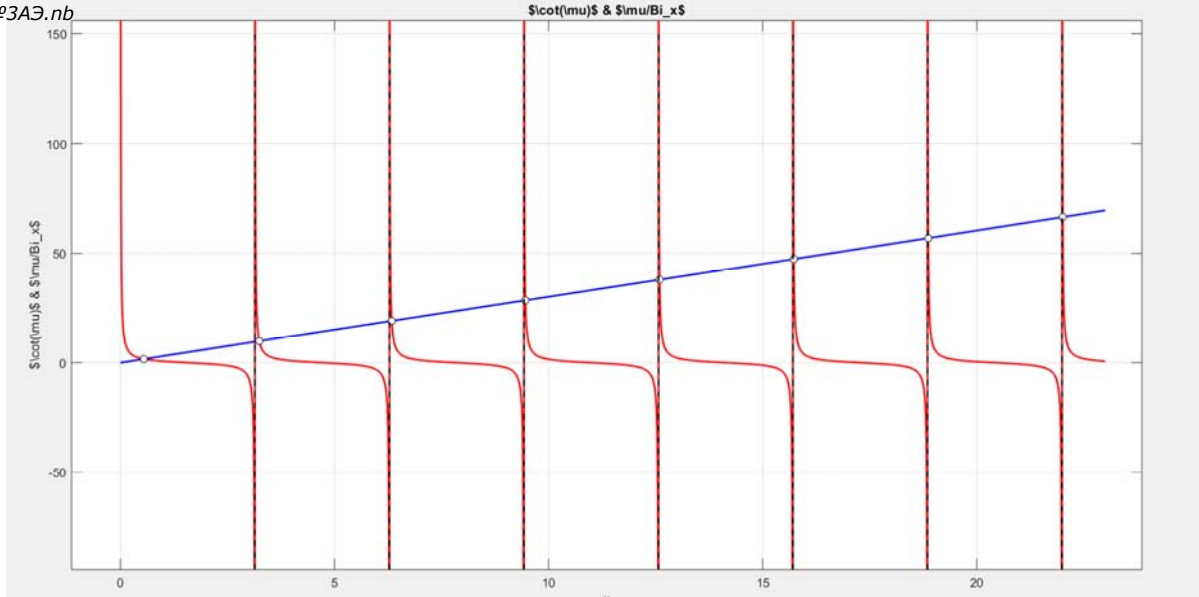


Отдельно рассмотрим седьмой корень(определим его визуально с точностью e-4)

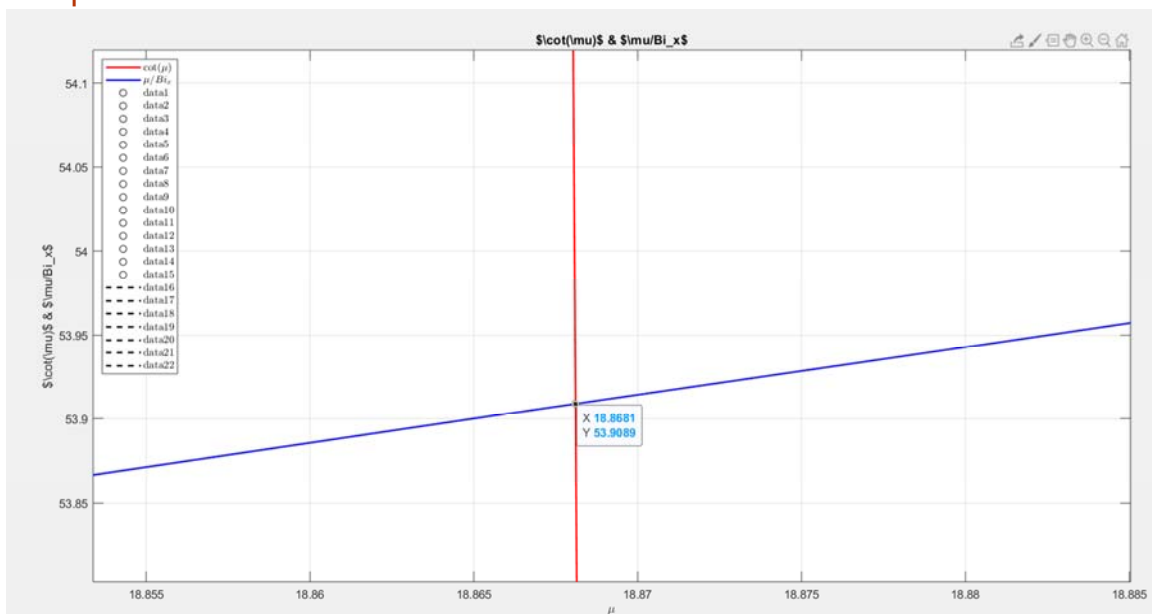


In[12]:= $\epsilon = \{0.7465, 3.9091, 7.0582, 10.2029, 13.3462, 16.4888, 19.6311\};$

В вертикальном
направлении:



7 корень:



```
In[13]:= μ = {0.5592 , 3.2489 , 6.3383 , 9.4618 , 12.5942 , 15.7302 , 18.8681 };
```

Найдем функцию распределения температуры в радиальном направлении:

```
In[14]:= ΘRadial[r_, τ_] := Total[  
  [суммировать] 2 * BesselJ[1, ε]  
  ε * (BesselJ[0, ε] + BesselJ[1, ε]^2) *  
  BesselJ[0, ε *  $\frac{r}{\text{QuantityMagnitude}[r0]}$ ]  
  [функция Бесселя J] * Exp[-ε^2 * QuantityMagnitude[a] *  $\frac{\tau}{\text{QuantityMagnitude}[r0]^2}$ ]  
  [показатель экспоненты] [модуль размерной величины] ]];
```

```
In[15]:= ΘRadial[0, 0]
```

```
Out[15]=  
1.0090374
```

```
In[16]:= tRadial[r_, τ_] = tLiquid + (t0 - tLiquid) * ΘRadial[r, τ];
```

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

```
In[17]:= tRadial[0, 0]
```

```
Out[17]=  
878.39168 K
```

```
In[18]:= UnitConvert[tRadial[0, 0], "DegreesCelsius"]
```

```
[преобразовать единицы измерений]  
Out[18]=  
605.24168 °C
```

Найдем функцию распределения температуры в вертикальном направлении:

```
In[19]:=  $\Theta_{\text{Vertical}}[x_, \tau_] :=$ 

$$\text{Total}\left[\frac{2 * \text{Sin}[\mu]}{\mu + \text{Sin}[\mu] * \text{Cos}[\mu]} * \text{Cos}\left[\mu * \frac{x}{\text{QuantityMagnitude}[L / 2]}\right] * \text{Exp}\left[-\mu^2 * \frac{\text{QuantityMagnitude}[a] * \tau}{\text{QuantityMagnitude}\left[\left(\frac{L}{2}\right)^2}\right]}\right]\right]$$

Out[20]:=  $\Theta_{\text{Vertical}}[0, 0]$ 
1.000806
In[21]:=  $t_{\text{Vertical}}[x_, \tau_] := t_{\text{Liquid}} + (t_0 - t_{\text{Liquid}}) * \Theta_{\text{Vertical}}[x, \tau];$ 
```

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

```
In[22]:=  $t_{\text{Vertical}}[0, 0]$ 
Out[22]:= 873.61746 K
In[23]:=  $\text{UnitConvert}[t_{\text{Vertical}}[0, 0], \text{"DegreesCelsius"}]$ 
Out[23]:= 600.46746 °C
```

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

```
In[24]:=  $\Theta_{3D}[x_, r_, \tau_] := \Theta_{\text{Vertical}}[x, \tau] * \Theta_{\text{Radial}}[r, \tau];$ 
In[25]:=  $t[x_, r_, \tau_] := t_{\text{Liquid}} + (t_0 - t_{\text{Liquid}}) * \Theta_{3D}[x, r, \tau];$ 
```

Начнем расчет температурного поля

Сначала для $r=0$:

```
In[26]:=  $\text{Table}[\{N[x], \text{UnitConvert}[t[\text{QuantityMagnitude}[x], \text{QuantityMagnitude}[0], \text{QuantityMagnitude}[\tau_1]],$ 
 $\text{"DegreesCelsius"}]\}, \{x, \{L / 2, 3 * L / 8, L / 4, L / 8, 0\}\}] // \text{MatrixForm}$ 
Out[26]//MatrixForm=
```

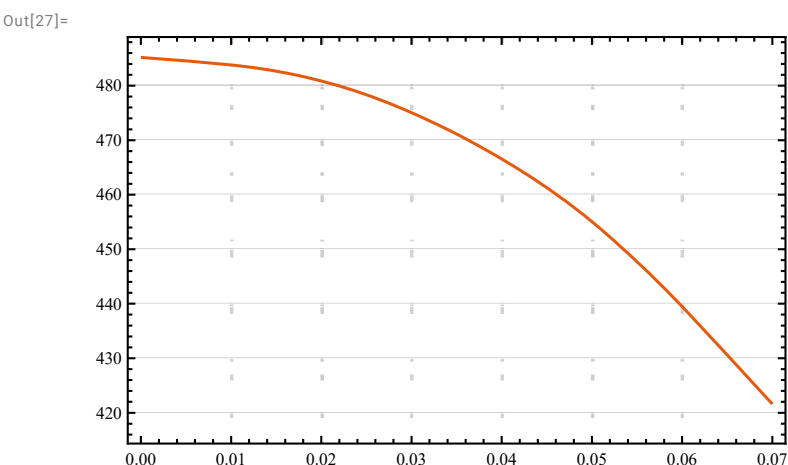
$$\begin{pmatrix} 0.07 \text{ m} & 421.61236 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.0525 \text{ m} & 451.49023 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.035 \text{ m} & 471.12781 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.0175 \text{ m} & 481.84179 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0. & 485.18859 \text{ }^{\circ}\text{C} \end{pmatrix}$$

№343.nb

```

In[27]:= ListLinePlot[
  линейный график данных
  Table[{N[x], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[τ1]],
    таблиц... числ... преобразовать ... модуль размерной величины модуль размерной величины модуль размерной величины
    "DegreesCelsius"]}, {x, {L / 2, 3 * L / 8, L / 4, L / 8, 0}}],
  InterpolationOrder → 2, PlotTheme → "Scientific", GridLines → Automatic]
  порядок интерполяции тематический стиль графика линии коорд... автоматический

```



In[28]:=

Теперь для r=r0

```

In[29]:= Table[{N[x], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[r0], QuantityMagnitude[τ1]],
  таблиц... числ... преобразовать ... модуль размерной величины модуль размерной величины модуль размерной величины
  "DegreesCelsius"]}, {x, {L / 2, 3 * L / 8, L / 4, L / 8, 0}}] // MatrixForm
  матричная форма

```

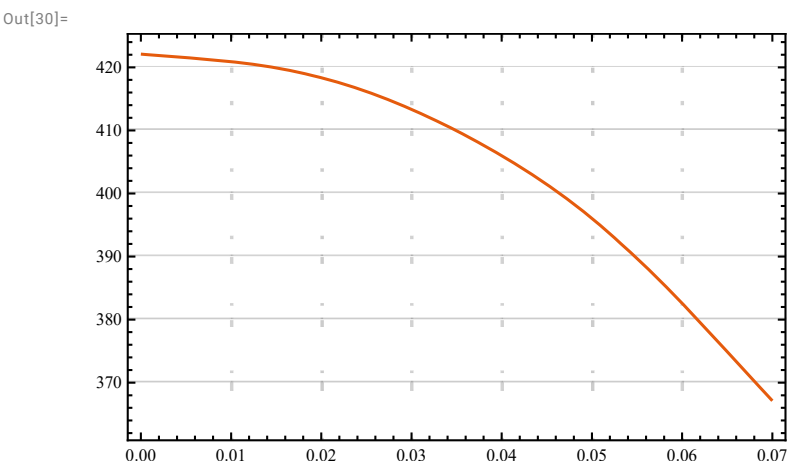
Out[29]//MatrixForm=

$$\begin{pmatrix} 0.07 \text{ m} & 367.13552 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.0525 \text{ m} & 392.96059 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.035 \text{ m} & 409.93442 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.0175 \text{ m} & 419.1951 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0. & 422.08792 \text{ }^{\circ}\text{C} \end{pmatrix}$$

```

In[30]:= ListLinePlot[
  линейный график данных
  Table[{N[x], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[r0], QuantityMagnitude[τ1]],
    таблиц... числ... преобразовать ... модуль размерной величины модуль размерной величины модуль размерной величины
    "DegreesCelsius"]}, {x, {L / 2, 3 * L / 8, L / 4, L / 8, 0}}],
  InterpolationOrder → 2, PlotTheme → "Scientific", GridLines → Automatic]
  порядок интерполяции тематический стиль графика линии коорд... автоматический

```



Теперь для $x=0$

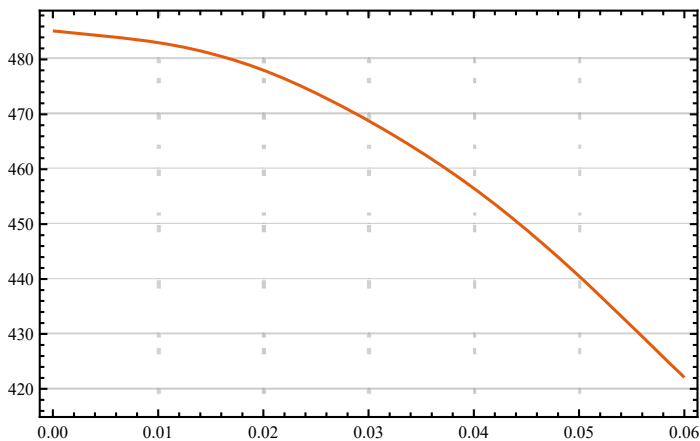
```
In[31]:= Table[{N[r], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[r], QuantityMagnitude[τ1]],
  "DegreesCelsius"]}, {r, Reverse[{0,  $\frac{r0}{4}$ ,  $\frac{r0}{2}$ , 3 * r0 / 4, r0}]}] // MatrixForm
```

Out[31]//MatrixForm=

$$\begin{pmatrix} 0.06 \text{ m} & 422.08792 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.045 \text{ m} & 448.9707 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.03 \text{ m} & 468.83623 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.015 \text{ m} & 481.05898 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0. & 485.18859 \text{ }^{\circ}\text{C} \end{pmatrix}$$

```
In[32]:= 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[32]=



Теперь для $x=L/2$

```
In[33]:= 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[33]//MatrixForm=

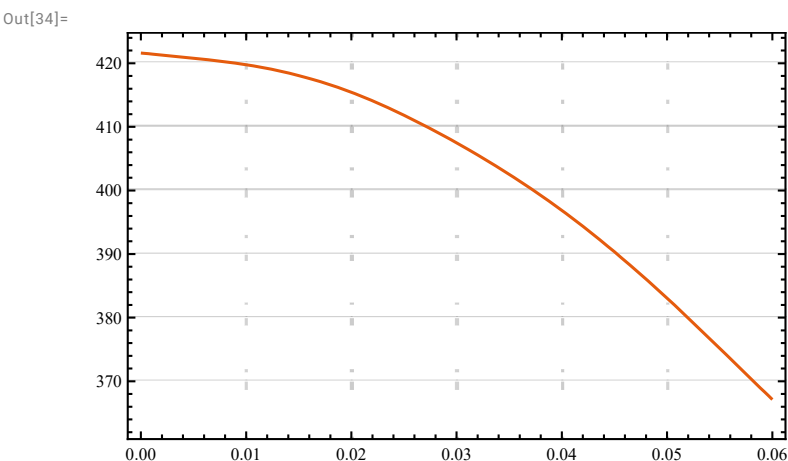
$$\begin{pmatrix} 0.06 \text{ m} & 367.13552 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.045 \text{ m} & 390.34429 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.03 \text{ m} & 407.49485 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.015 \text{ m} & 418.04713 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0. & 421.61236 \text{ }^{\circ}\text{C} \end{pmatrix}$$

№3АЭ.nb

```

In[34]:= 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]

```



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

Сначала для центра:

```

In[35]:= Table[{N[k *  $\tau_1$ ], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[k *  $\tau_1$ ]],
    "DegreesCelsius"]}, {k, Range[10]}] // MatrixForm

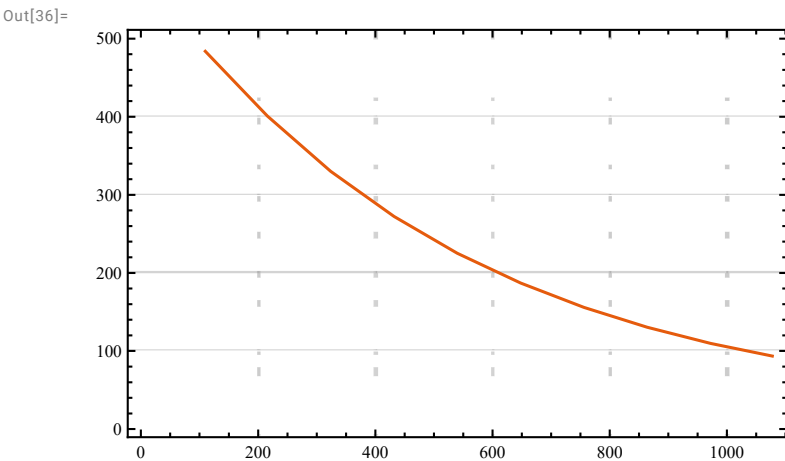
```

Out[35]//MatrixForm=

108. s	485.18859 °C
216. s	400.82955 °C
324. s	330.07781 °C
432. s	272.25594 °C
540. s	225.19179 °C
648. s	186.90575 °C
756. s	155.76306 °C
864. s	130.4312 °C
972. s	109.82598 °C
1080. s	93.065455 °C

In[36]:= **ListLinePlot**[
 [линейный график данных]

Table[{ **N**[**k * τ1**], **UnitConvert**[**t**[**QuantityMagnitude**[0], **QuantityMagnitude**[0], **QuantityMagnitude**[**k * τ1**]],
 [численное... [преобразовать ... [модуль размерной величины [модуль размерной величины [модуль размерной величины
 "DegreesCelsius"]], {**k**, **Range**[10]}], **PlotTheme** → "Scientific", **GridLines** → Automatic]
 [диапазон [тематический стиль графика [линии координат... [автоматический]



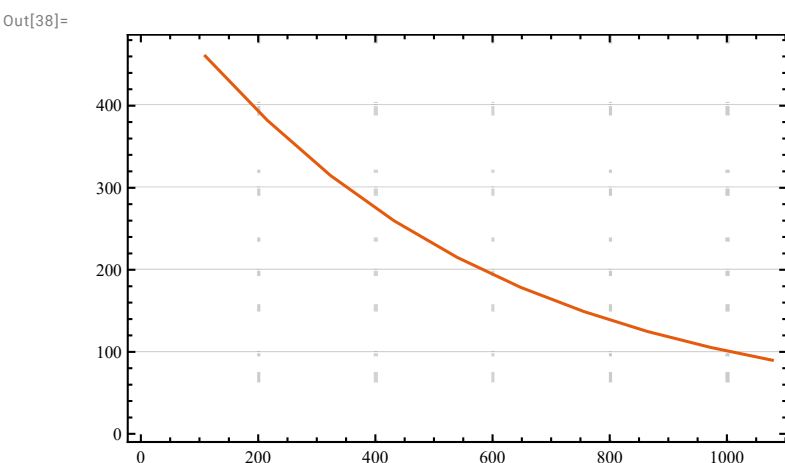
Теперь на расстоянии $0.2 d_0$ ($0.4 r_0$) от поверхности, следовательно $r = 0.6 r_0$)

In[37]:= **Table**[
 [таблица значений
 { **N**[**k * τ1**], **UnitConvert**[**t**[**QuantityMagnitude**[0], **QuantityMagnitude**[$0.6 * r_0$], **QuantityMagnitude**[**k * τ1**]],
 [численное... [преобразовать ... [модуль размерной величины [модуль размерной величины [модуль размерной величины
 "DegreesCelsius"]], {**k**, **Range**[10]}] // **MatrixForm**
 [диапазон [матричная форма]

Out[37]//MatrixForm=

108. s	461.77479 °C
216. s	381.9613 °C
324. s	314.72009 °C
432. s	259.76214 °C
540. s	215.029 °C
648. s	178.6392 °C
756. s	149.03895 °C
864. s	124.96173 °C
972. s	105.37705 °C
1080. s	89.446651 °C

In[38]:= **ListLinePlot**[**Table**[
 [линейный гра... [таблица значений
 { **N**[**k * τ1**], **UnitConvert**[**t**[**QuantityMagnitude**[0], **QuantityMagnitude**[$0.6 * r_0$], **QuantityMagnitude**[**k * τ1**]],
 [численное... [преобразовать ... [модуль размерной величины [модуль размерной величины [модуль размерной величины
 "DegreesCelsius"]], {**k**, **Range**[10]}], **PlotTheme** → "Scientific", **GridLines** → Automatic]
 [диапазон [тематический стиль графика [линии координат... [автоматический]



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[39]:= InForCenter =
Table[{N[k *  $\tau_1$ ], Log[QuantityMagnitude[UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0],
таблиц... численное... 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[39]= {{108. s, 6.1424429}, {216. s, 5.9423519}, {324. s, 5.7368233}, {432. s, 5.5304442}, {540. s, 5.3239451},
{648. s, 5.1174293}, {756. s, 4.9109111}, {864. s, 4.7043927}, {972. s, 4.4978742}, {1080. s, 4.2913557}}
```

```
In[40]:= InForPoint6r0 =
Table[{N[k *  $\tau_1$ ], Log[QuantityMagnitude[UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0.6 * r0],
таблиц... численное... 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[40]= {{108. s, 6.0908002}, {216. s, 5.8915373}, {324. s, 5.6860261}, {432. s, 5.4796474}, {540. s, 5.2731483},
{648. s, 5.0666324}, {756. s, 4.8601143}, {864. s, 4.6535959}, {972. s, 4.4470774}, {1080. s, 4.2405588}}
```

```
In[41]:= ListLinePlot[{InForPoint6r0, InForCenter}]
линейный график данных
```

```
Out[41]=
```

Нетрудно заметить, что стадии регулярного режима гарантированно соответствует интервал $[400, 800]$ s.

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

```
In[62]:= FoRadialAt400 =  $\frac{a * \text{Quantity}[400, \text{"Seconds"}]}{r\theta^2}$ 
```

```
Out[62]= 0.97189206
```

```
In[63]:= FoRadialAt800 =  $\frac{a * \text{Quantity}[800, \text{"Seconds"}]}{r\theta^2}$ 
```

```
Out[63]= 1.9437841
```

```
In[64]:= FoVerticalAt400 =  $\frac{a * \text{Quantity}[400, \text{"Seconds"}]}{(\frac{1}{2})^2}$ 
```

```
Out[64]= 0.71404315
```

```
In[65]:= FoVerticalAt800 =  $\frac{a * \text{Quantity}[800, \text{"Seconds"}]}{(\frac{1}{2})^2}$ 
```

```
Out[65]= 1.4280863
```

Приступим к поиску темпа охлаждения m для наших двух точек

$$\text{In}[66]:= \text{mAtCenter} = \frac{\text{Log}\left[\frac{\Theta_{3D}[0,0,400]}{\Theta_{3D}[0,0,800]}\right]}{\text{Quantity}[800 - 400, \text{"Seconds"}]}$$

Out[66]=

0.0019121074 per second

$$\text{In}[67]:= \text{mAtPoint6r0} = \frac{\text{Log}\left[\frac{\Theta_{3D}[0, \text{QuantityMagnitude}[0.6 * r0], 400]}{\Theta_{3D}[0, \text{QuantityMagnitude}[0.6 * r0], 800]}\right]}{\text{Quantity}[800 - 400, \text{"Seconds"}]}$$

Out[67]=

0.0019121073 per second

Берем среднее

$$\text{In}[68]:= m = \frac{\text{mAtCenter} + \text{mAtPoint6r0}}{2}$$

Out[68]=

0.0019121074 per second

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

Найдем коэффициент формы K :

$$\text{In}[69]:= K = \frac{1}{\left(\frac{\text{First}[\epsilon]}{r0}\right)^2 + \left(\frac{\text{First}[\mu]}{\frac{1}{2}}\right)^2}$$

Out[69]=

0.0045743071 m²

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

$$\text{In}[50]:= \text{aExperimental} = K * m$$

Out[50]=

$4.5192685 \times 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$

$$\text{In}[51]:= a$$

Out[51]=

$8.7470285 \times 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$

$$\text{In}[52]:= \delta a = \frac{\text{Abs}[a - \text{aExperimental}]}{a}$$

Out[52]=

0.48333671

Найдем количество теплоты, отданное цилиндром за время τ_1 :

Для начала найдем сколько теплоты он отдаст до того момента как $\Theta = 0$ т.е. $t = t_{\text{Liquid}}$

$$\text{In}[53]:= Q = N\left[\pi * (r0)^2 * L * \rho * c_p * (t0 - t_{\text{Liquid}})\right]$$

численное приближение

Out[53]=

$2.7297395 \times 10^6 \text{ J}$

```
In[54]:=  $\Theta_{\text{RadialAverage}} = \text{Total} \left[ \frac{4 * \text{BiRadial}^2}{\epsilon^2 * (\epsilon^2 + \text{BiRadial}^2)} * \text{Exp}[-\epsilon^2 * \text{FoRadial}] \right]$ 
```

```
Out[54]= 0.86232106
```

```
In[55]:=  $\Theta_{\text{VerticalAverage}} = \text{Total} \left[ \frac{2 * \text{Sin}[\mu]^2}{\mu^2 + \mu * \text{Sin}[\mu] * \text{Cos}[\mu]} * \text{Exp}[-\mu^2 * \text{FoVertical}] \right]$ 
```

```
Out[55]= 0.93960085
```

```
In[56]:=  $\Theta_{\text{Average}} = \Theta_{\text{VerticalAverage}} * \Theta_{\text{RadialAverage}}$ 
```

```
Out[56]= 0.8102376
```

```
In[57]:=  $Q\tau_1 = Q (1 - \Theta_{\text{Average}})$ 
```

```
Out[57]= 518 001.93 J
```

Подытожим полным температурным полем в момент времени τ_1

```
In[58]:= data = Flatten[Table[{x, r, t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[r], QuantityMagnitude[\tau_1]]},
  {x, 0, L / 2, L / 4}, {r, 0, r0, r0 / 4}], 1];

ListPlot3D[data, Boxed -> True, Mesh -> None, PlotStyle -> Directive[Opacity[0.7], Yellow],
  AxesLabel -> {"x (m)", "r (m)", "t (°C)"}, LabelStyle -> Directive[Medium, Black], InterpolationOrder -> 4]
```

```
Out[59]=
```

