

Задача 3.

Цилиндрическую заготовку радиусом $r=40$ см и длиной $L=0,6$ м, с начальной температурой $t_0=650^\circ\text{C}$ поместили в охлаждающий бассейн с температурой жидкости $t_{\text{ж}}=20^\circ\text{C}$, в котором она начала охлаждаться при постоянном коэффициенте теплоотдачи $\alpha=80$ Вт/(м² К). Свойства материала заготовки: марка - Дюралюминий, плотность - 2787 кг/м³, удельная теплоёмкость - 833 Дж/(кг К), теплопроводность - 164 Вт/(м К).

Рассчитать температурное поле в цилиндре как функцию радиуса r (мм) и линейной координаты x (мм) в момент времени $\tau_1=5$ 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[146]:=

```
d0 = UnitConvert[Quantity[400, "Millimeters"], "Meters"];
```

```
└преобразоват... └размерная величина
```

```
r0 = d0 / 2;
```

```
L = Quantity[0.6, "Meters"];
```

```
└размерная величина
```

```
t0 = Quantity[650, "DegreesCelsius"];
```

```
└размерная величина
```

```
tLiquid = Quantity[20, "DegreesCelsius"];
```

```
└размерная величина
```

```
 $\alpha = \text{Quantity}\left[80, \frac{\text{"Watts"}}{\text{"Meters"}^2 * \text{"Kelvins"}}\right];$ 
```

```
└размерная величина
```

```
 $\rho = \text{Quantity}\left[2787, \frac{\text{"Kilograms"}}{\text{"Meters"}^3}\right];$ 
```

```
└размерная величина
```

```
 $c_p = \text{Quantity}\left[833, \frac{\text{"Joules"}}{\text{"Kilograms"} * \text{"Kelvins"}}\right];$ 
```

```
└размерная величина
```

```
 $\lambda = \text{Quantity}\left[164, \frac{\text{"Watts"}}{\text{"Meters"} * \text{"Kelvins"}}\right];$ 
```

```
└размерная величина
```

```
 $\tau_1 = \text{UnitConvert}[\text{Quantity}[5, \text{"Minutes"}], \text{"Seconds"}];$ 
```

```
└преобразоват... └размерная величина
```

Найдем коэффициент температуропроводности a:

In[152]:=

```
a = UnitConvert[N[ $\frac{\lambda}{c_p * \rho}$ ],  $\frac{\text{"Meters"}^2}{\text{"Seconds"}}$ ]
```

```
└преобразоват... └числовое приближение
```

Out[152]=

```
0.00007064182 m^2/s
```

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

In[153]:=

$$\text{BiRadial} = N \left[\frac{\alpha * r0}{\lambda} \right]$$

численное π

Out[153]=

0.097560976

In[154]:=

$$\text{BiVertical} = N \left[\frac{(\alpha * \frac{L}{2})}{\lambda} \right]$$

численное π

Out[154]=

0.14634146

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

In[155]:=

$$\text{FoRadial} = \frac{a * \tau 1}{(r0)^2}$$

Out[155]=

0.52981365

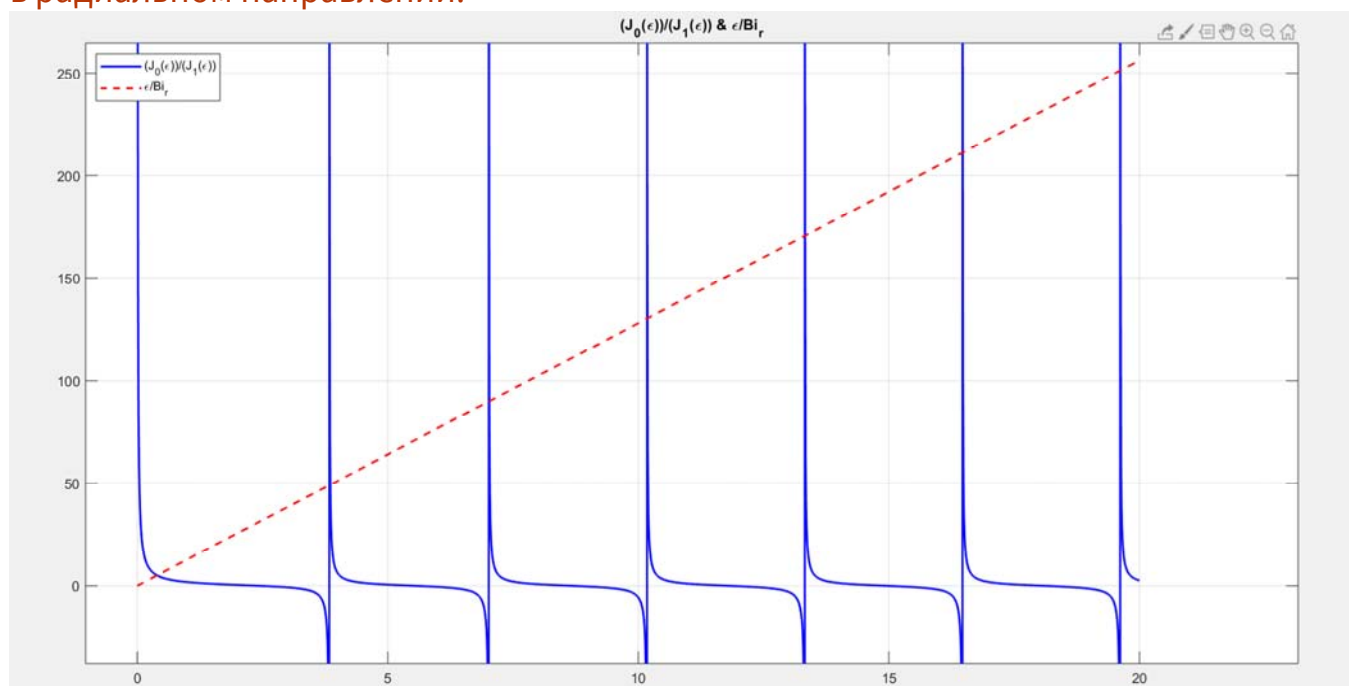
In[156]:=

$$\text{FoVertical} = \frac{a * \tau 1}{(\frac{L}{2})^2}$$

Out[156]=

0.23547273

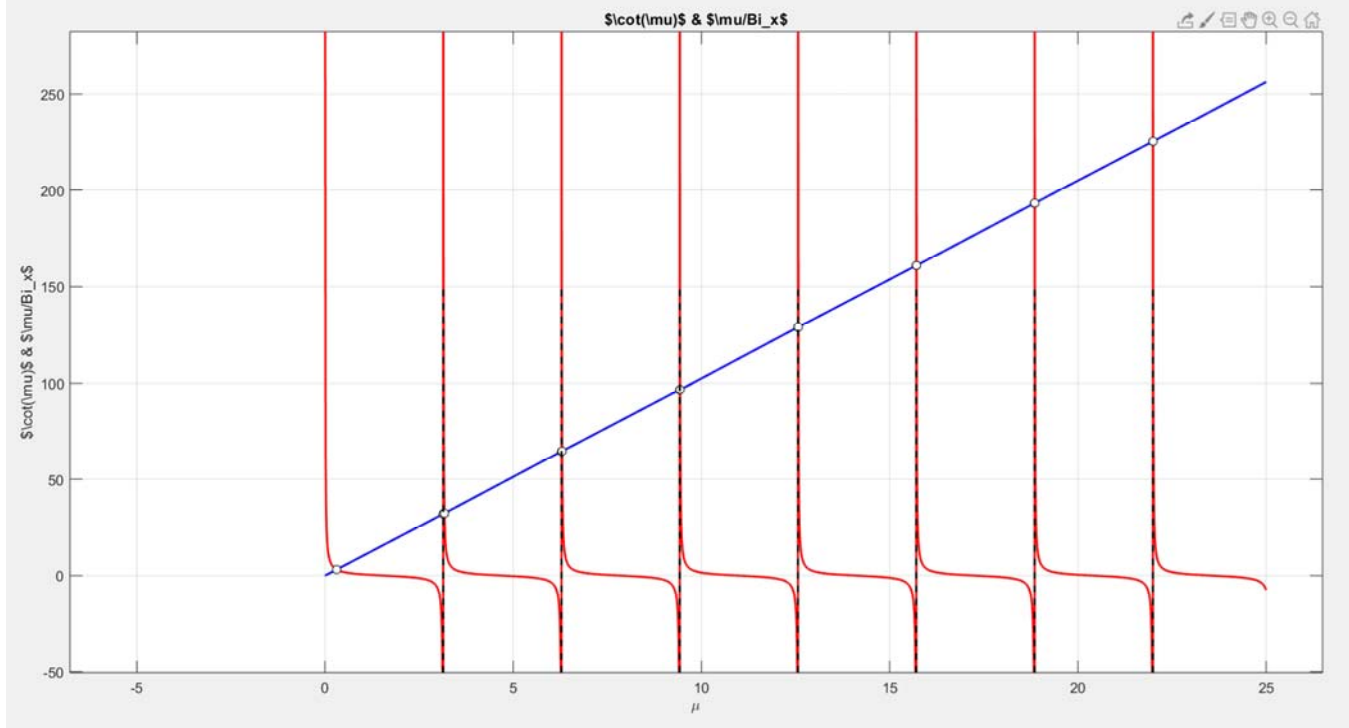
Приступим к поиску корней характеристического уравнения(MATLAB) в радиальном направлении:



In[157]:=

$\epsilon = \{0.4364, 3.8571, 7.0295, 10.1831, 13.3310, 16.4766, 19.6208\};$

В вертикальном направлении:



In[158]:=

$$\mu = \{0.3735, 3.1875, 6.3064, 9.4403, 12.5780, 15.7173, 18.8573\};$$

Найдем функцию распределения температуры в радиальном направлении:

In[159]:=

$$\Theta_{\text{Radial}}[r_, \tau_] := \text{Total} \left[\frac{2 * \text{BesselJ}[1, \epsilon]}{\epsilon * (\text{BesselJ}[0, \epsilon] + \text{BesselJ}[1, \epsilon]^2)} * \right. \\ \left. \frac{\text{BesselJ}\left[0, \epsilon * \frac{r}{\text{QuantityMagnitude}[r0]}\right]}{\text{QuantityMagnitude}[r0]} * \text{Exp}\left[-\epsilon^2 * \text{QuantityMagnitude}[a] * \frac{\tau}{\text{QuantityMagnitude}[r0]^2}\right] \right];$$

In[160]:=

$$\Theta_{\text{Radial}}[0, 0]$$

Out[160]=

0.99930486

In[161]:=

$$t_{\text{Radial}}[r_, \tau_] = t_{\text{Liquid}} + (t_0 - t_{\text{Liquid}}) * \Theta_{\text{Radial}}[r, \tau];$$

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

In[162]:=

$$t_{\text{Radial}}[0, 0]$$

Out[162]=

922.71206 K

In[163]:=

$$\text{UnitConvert}[t_{\text{Radial}}[0, 0], \text{"DegreesCelsius"}]$$

$$\text{преобразовать единицы измерений}$$

Out[163]=

649.56206 °C

Найдем функцию распределения температуры в вертикальном направлении:

In[164]:=

$$\Theta_{\text{Vertical}}[x_, \tau_] := \text{Total} \left[\frac{2 * \text{Sin}[\mu]}{\mu + \text{Sin}[\mu] * \text{Cos}[\mu]} * \frac{\text{Cos}\left[\mu * \frac{x}{\text{QuantityMagnitude}[L/2]}\right]}{\text{Cos}[\mu]} * \text{Exp}\left[-\mu^2 * \frac{\text{QuantityMagnitude}[a] * \tau}{\text{QuantityMagnitude}\left[\left(\frac{L}{2}\right)^2}\right]}\right] \right];$$

```
In[165]:=  $\Theta$ Vertical[0, 0]
```

```
Out[165]= 1.0003264
```

```
In[166]:= tVertical[x_,  $\tau$ _] := tLiquid + (t0 - tLiquid) *  $\Theta$ Vertical[x,  $\tau$ ];
```

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

```
In[167]:= tVertical[0, 0]
```

```
Out[167]= 923.35564 K
```

```
In[168]:= UnitConvert[tVertical[0, 0], "DegreesCelsius"]  
[преобразовать единицы измерений]
```

```
Out[168]= 650.20564 °C
```

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

```
In[169]:=  $\Theta$ 3D[x_, r_,  $\tau$ _] :=  $\Theta$ Vertical[x,  $\tau$ ] *  $\Theta$ Radial[r,  $\tau$ ];
```

```
In[170]:= t[x_, r_,  $\tau$ _] := tLiquid + (t0 - tLiquid) *  $\Theta$ 3D[x, r,  $\tau$ ];
```

Начнем расчет температурного поля

Сначала для $r=0$:

```
In[171]:= Table[{N[x], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[ $\tau$ 1]],  
[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[171]//MatrixForm=
```

0.3 m	534.926 °C
0.225 m	551.06423 °C
0.15 m	561.94858 °C
0.075 m	568.09219 °C
0.	570.05995 °C

```
In[172]:=
```

```
ListLinePlot[
```

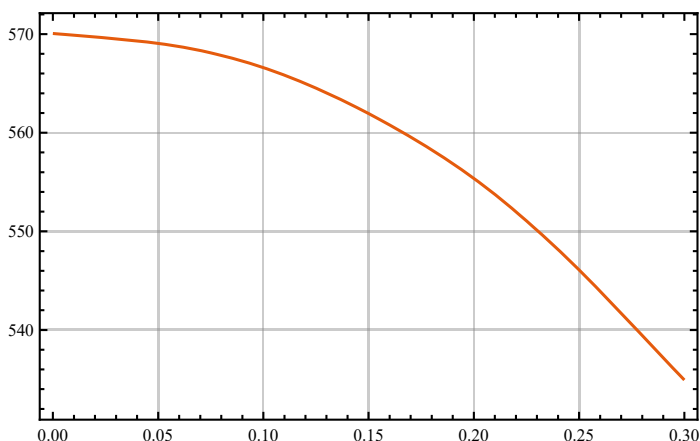
```
[линейный график данных
```

```
Table[{N[x], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[ $\tau$ 1]],  
[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
```

```
Out[172]=
```



Теперь для $r=r_0$

In[174]:=

```
Table[{N[x], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[r0], QuantityMagnitude[tau1]],
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
```

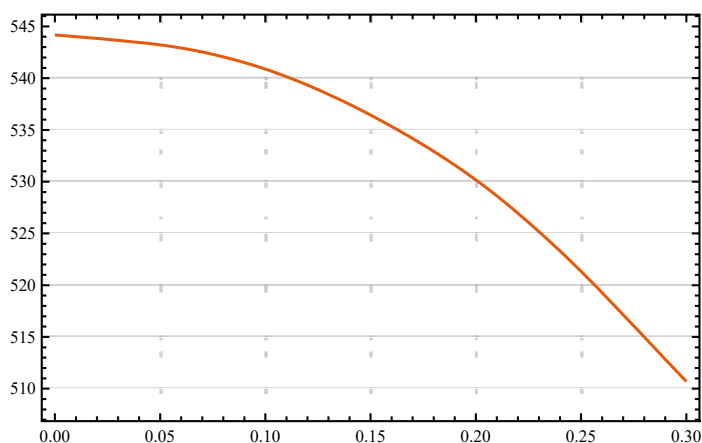
Out[174]//MatrixForm=

$$\begin{pmatrix} 0.3 \text{ m} & 510.69609 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.225 \text{ m} & 526.07494 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.15 \text{ m} & 536.44712 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.075 \text{ m} & 542.30165 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0. & 544.17681 \text{ }^{\circ}\text{C} \end{pmatrix}$$

In[175]:=

```
ListLinePlot[
линейный график данных
Table[{N[x], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[r0], QuantityMagnitude[tau1]],
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
```

Out[175]=



Теперь для $x=0$

In[176]:=

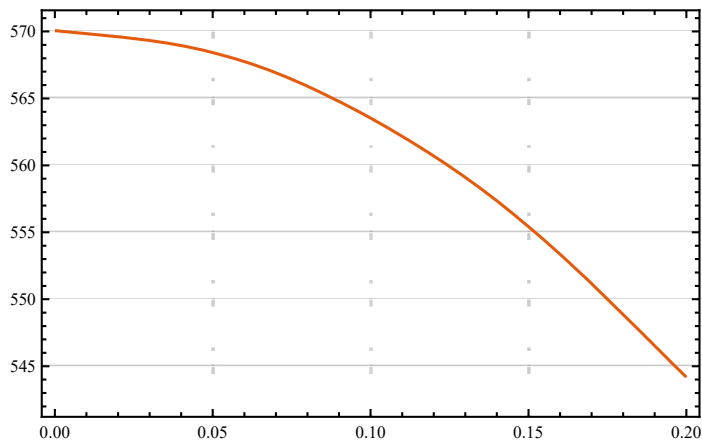
```
Table[{N[r], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[r], QuantityMagnitude[tau1]],
таблиц... числ... преобразовать ... модуль размерной величины модуль размерной величины модуль размерной величины
"DegreesCelsius"]}, {r, Reverse[{0, r0/4, r0/2, 3*r0/4, r0}]]} // MatrixForm
расположить в обратном порядке матричная форма
```

Out[176]//MatrixForm=

$$\begin{pmatrix} 0.2 \text{ m} & 544.17681 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.15 \text{ m} & 555.42327 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.1 \text{ m} & 563.52991 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0.05 \text{ m} & 568.42368 \text{ }^{\circ}\text{C} \\ 0. & 570.05995 \text{ }^{\circ}\text{C} \end{pmatrix}$$

```
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[177]=



Теперь для $x=L/2$

In[178]:

```
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[178]//MatrixForm=

```
(
  0.2 m    510.69609 °C
  0.15 m   521.2242 °C
  0.1 m    528.81306 °C
  0.05 m   533.39424 °C
  0.       534.926 °C
)
```

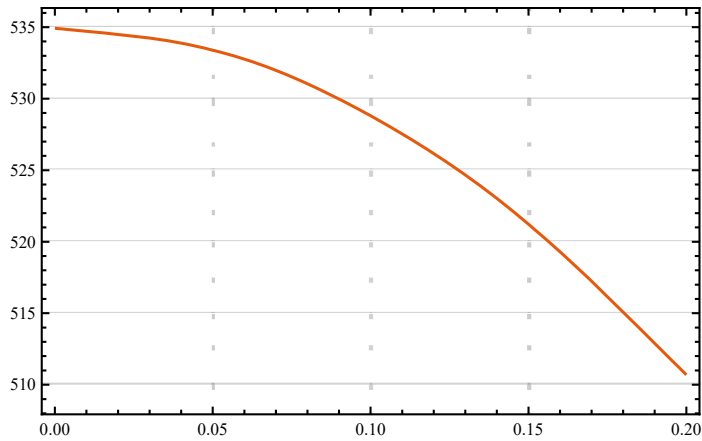
In[179]:=

```

ListLinePlot[Table[{N[r],
UnitConvert[t[QuantityMagnitude[L/2], QuantityMagnitude[r], QuantityMagnitude[τ1]], "DegreesCelsius"]},
{r, Reverse[{0, r0/4, r0/2, 3*r0/4, r0}]}], InterpolationOrder → 2,
PlotTheme → "Scientific", GridLines → Automatic]

```

Out[179]=



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

In[180]:=

```

Table[{N[k*τ1], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[k*τ1]],
"DegreesCelsius"]}, {k, Range[3]}] // MatrixForm

```

Out[180]//MatrixForm=

```

{ 300. s  570.05995 °C }
{ 600. s  502.33947 °C }
{ 900. s  442.04968 °C }

```

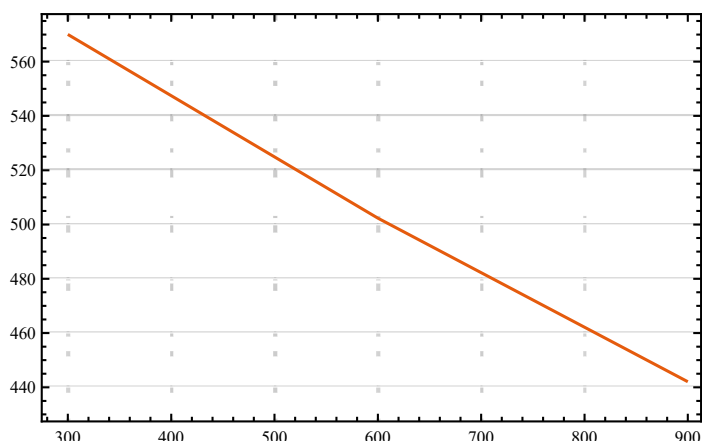
In[181]:=

```

ListLinePlot[
Table[{N[k*τ1], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[k*τ1]],
"DegreesCelsius"]}, {k, Range[3]}], PlotTheme → "Scientific", GridLines → Automatic]

```

Out[181]=



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

In[182]:=

Table[

[\[таблица значений\]](#)

```
{ N[k * τ1], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0.6 * r0], QuantityMagnitude[k * τ1]],  
  \[численное... \[преобразовать ... \[модуль размерной величины \[модуль размерной величины \[модуль размерной величины  
  "DegreesCelsius"]], {k, Range[3]}] // MatrixForm  
  \[диапазон \[матричная форма
```

Out[182]//MatrixForm=

$$\begin{pmatrix} 300. \text{ s} & 560.66933 \text{ } ^\circ\text{C} \\ 600. \text{ s} & 494.10751 \text{ } ^\circ\text{C} \\ 900. \text{ s} & 434.84667 \text{ } ^\circ\text{C} \end{pmatrix}$$

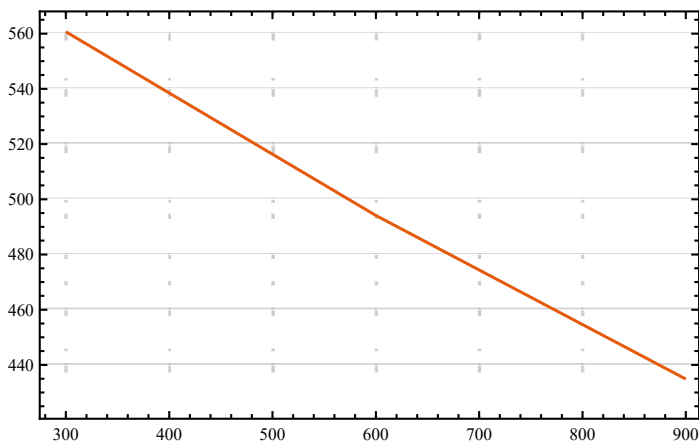
In[183]:=

ListLinePlot[Table[

[\[линейный гра... \[таблица значений\]](#)

```
{ N[k * τ1], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0.6 * r0], QuantityMagnitude[k * τ1]],  
  \[численное... \[преобразовать ... \[модуль размерной величины \[модуль размерной величины \[модуль размерной величины  
  "DegreesCelsius"]], {k, Range[3]}], PlotTheme → "Scientific", GridLines → Automatic]  
  \[диапазон \[тематический стиль графика \[линии коорд... \[автоматический
```

Out[183]=



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[184]:=

InForCenter =

```
Table[{ N[k * τ1], Log[QuantityMagnitude[UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0],  
  \[таблиц... \[численное... \[на... \[модуль размерной ве... \[преобразовать ... \[модуль размерной величины \[модуль размерной величины  
  QuantityMagnitude[k * τ1]], "DegreesCelsius"] - tLiquid]]], {k, Range[3]}]  
  \[модуль размерной величины \[диапазон
```

Out[184]=

```
{{ 300. s , 6.3100273}, { 600. s , 6.1786482}, { 900. s , 6.045123}}
```

In[185]:=

InForPoint6r0 =

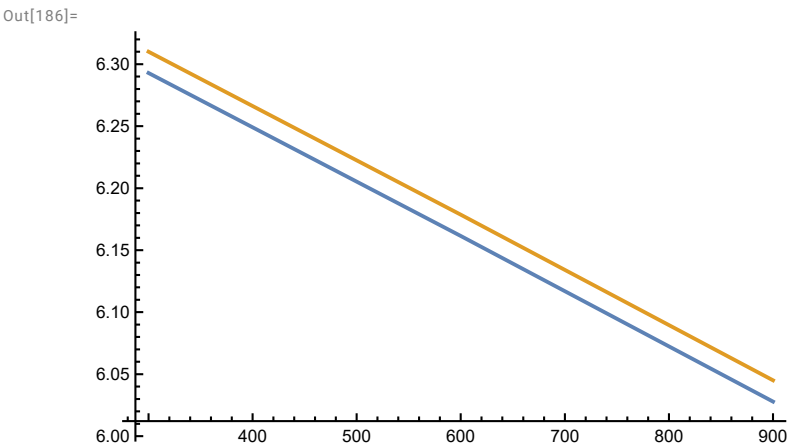
```
Table[{ N[k * τ1], Log[QuantityMagnitude[UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0.6 * r0],  
  \[таблиц... \[численное... \[на... \[модуль размерной ве... \[преобразовать ... \[модуль размерной величины \[модуль размерной величины  
  QuantityMagnitude[k * τ1]], "DegreesCelsius"] - tLiquid]]], {k, Range[3]}]  
  \[модуль размерной величины \[диапазон
```

Out[185]=

```
{{ 300. s , 6.2928079}, { 600. s , 6.1614341}, { 900. s , 6.027909}}
```



```
In[186]:= ListLinePlot[{InForPoint6r0, InForCenter}]
линейный график данных
```



Нетрудно заметить, что стадии. регулярного режима гарантированно соответствует интервал [400, 900] s.

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

```
In[187]:=
FoRadialAt400 = 
$$\frac{a * \text{Quantity}[400, \text{"Seconds"}]}{r0^2}$$

```

Out[187]= 0.7064182

```
In[188]:=
FoRadialAt900 = 
$$\frac{a * \text{Quantity}[900, \text{"Seconds"}]}{r0^2}$$

```

Out[188]= 1.5894409

```
In[189]:=
FoVerticalAt400 = 
$$\frac{a * \text{Quantity}[400, \text{"Seconds"}]}{\left(\frac{L}{2}\right)^2}$$

```

Out[189]= 0.31396364

```
In[190]:=
FoVerticalAt900 = 
$$\frac{a * \text{Quantity}[900, \text{"Seconds"}]}{\left(\frac{L}{2}\right)^2}$$

```

Out[190]= 0.7064182

Приступим к поиску темпа охлаждения m для наших двух точек

```
In[191]:=
mAtCenter = 
$$\frac{\text{Log}\left[\frac{\Theta_{3D}[0,0,400]}{\Theta_{3D}[0,0,900]}\right]}{\text{Quantity}[900 - 400, \text{"Seconds"}]}$$

```

Out[191]= 0.00044349034 per second

```
In[192]:=
mAtPoint6r0 = 
$$\frac{\text{Log}\left[\frac{\Theta_{3D}[0, \text{QuantityMagnitude}[0.6 * r0], 400]}{\Theta_{3D}[0, \text{QuantityMagnitude}[0.6 * r0], 900]}\right]}{\text{Quantity}[900 - 400, \text{"Seconds"}]}$$

```

Out[192]= 0.00044348954 per second

Берем среднее

In[193]:=

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

Out[193]:=

0.00044348994 per second

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

Найдем коэффициент формы K :

In[194]:=

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

Out[194]:=

0.15844975 m²

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

In[195]:=

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

Out[195]:=

0.000070270871 m²/s

In[196]:=

$$a$$

Out[196]:=

0.00007064182 m²/s

In[197]:=

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

Out[197]:=

0.0052511195

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[198]:=

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

[численное приближение]

Out[198]:=

 1.1027667×10^8 J

In[199]:=

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

[суммировать] [показательная функция]

Out[199]:=

0.90380029

In[200]:=

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

[суммировать] [показательная функция]

Out[200]:=

0.9672924

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

In[201]:=

0.87423915

In[202]:=

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

Out[202]=

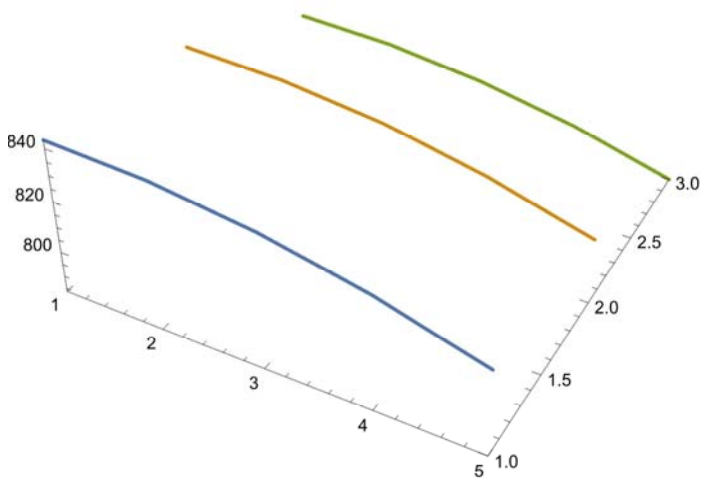
$1.3868487 \times 10^7 \text{ J}$

Подытожим полным температурным полем в момент времени τ_1

In[203]:=

Show[**ListLinePlot3D**[**Table**[**t**[**QuantityMagnitude**[x], **QuantityMagnitude**[r], **QuantityMagnitude**[τ_1]],
 {x, 0, $\frac{L}{2}$, L/4}, {r, 0, r0, $\frac{r0}{4}$ }], **Boxed** → **False**]

Out[203]=



In[204]:=

data = Flatten[**Table**[{x, r, **t**[**QuantityMagnitude**[x], **QuantityMagnitude**[r], **QuantityMagnitude**[τ_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[205]=

