Выполнение расчетного задания по дисциплине Тепломассообмен в среде Mathematica 14

Студент: Зарина Азимова

Группа: ТФ-11-22

Задача №3

Задача 3.

Цилиндрическую заготовку диаметром d=100 мм и длиной L=0,12 м, с начальной температурой $t_0=800$ °C поместили в охладительный бассейн с температурой жидкости $t_{sc}=25$ °C, в котором она начала охлаждаться при постоянном коэффициенте теплоотдачи $\alpha=70$ Вт/(м² K). Свойства материала заготовки: марка - Сталь 10Сг, плотность - 7785 кг/м³, удельная теплоёмкость - 460 Дж/(кг K), теплопроводность - 31 Вт/(м K).

Рассчитать температурное поле в цилиндре как функцию радиуса r (мм) и линейной координаты x (мм) в момент времени τ_1 =1,2 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 au_1 .

Введем исходные данные:

In[400]:=

Найдем коэффициент температуропроводности а:

In[406]:=

a = UnitConvert
$$\left[N \left[\frac{\lambda}{\mu_{\text{MP}}} \right] , \frac{\text{"Meters"}^2}{\text{"Seconds"}} \right]$$

Out[406]=

$$8.656558 \times 10^{-6} \text{ m}^2/\text{ s}$$

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

In[407]:=

BiRadial =
$$N \left[\frac{\alpha * r\theta}{\mu} \right]$$

In[408]:=

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

Out[408]=

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

In[409]:=

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

Out[409]=

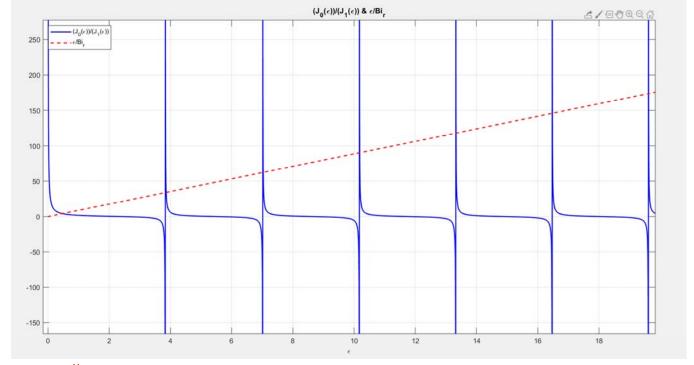
In[410]:=

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

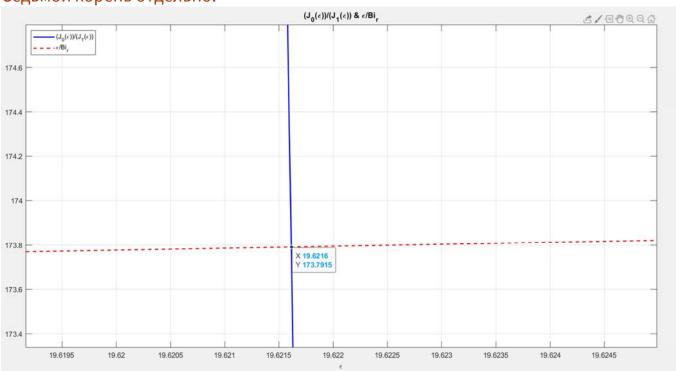
Out[410]=

0.17313116

Приступим к поиску корней характеристического уравнения (MATLAB) в радиальном направлении. В точках разрыва присваиваем NaN чтобы не цепляло лишних корней, либо без NaN но выкидываем лишние корни после численного расчета.В картинках ниже производилах фильтрация корней. Скрипты прилагаются:



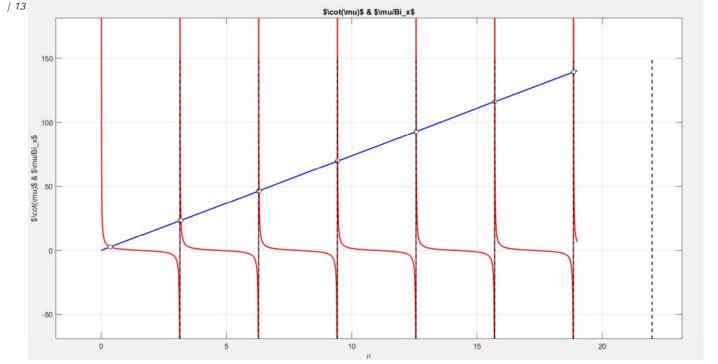
Седьмой корень отдельно:



 $\epsilon = \{0.4686 , 3.8611, 7.0317 , 10.1846, 13.3322 , 16.4775, 19.6216\};$

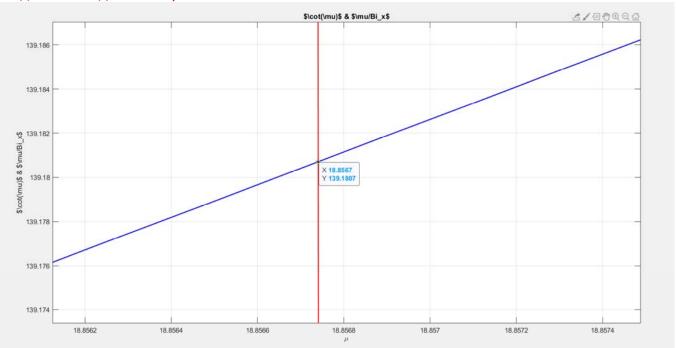
В вертикальном направлении:

In[411]:=



Отдельно седьмой корень:

In[413]:=



 $\ln[412]$:= $\mu = \{0.3600 , 3.1841 , 6.3047 , 9.4391 , 12.5771, 15.7166 , 18.8567\};$

Найдем функцию распределения температуры в радиальном направлении:

tRadial[r_, τ _] = tLiquid + (t0 - tLiquid) * Θ Radial[r, τ];

Найдем температуру на оси цилиндра в момент времени $\tau = 0$. (оно тут иногда показывает

```
почему то 298.021К но в расчетах далее это нормальные 1072К, можете сами
     прокомпилировать << tLiquid+(t0-tLiquid)*ORadial[0,0] >>). Видимо просто баг какой-то.
In[416]:=
      tRadial[0, 0]
Out[416]=
      1072.8233 K
     Hopмaльнoe tRadial[0,0]
In[417]:=
      tRadial[0, 0] = tLiquid + (t0 - tLiquid) * \ThetaRadial[0, 0]
Out[417]=
      1072.8233 K
In[418]:=
      UnitConvert[tRadial[0, 0], "DegreesCelsius"]
      преобразовать единицы измерений
Out[418]=
      799.67326 °C
     Найдем функцию распределения температуры в вертикальном направлении:
In[419]:=
      \ThetaVertical[x_, \tau_] :=
       In[420]:=
      ⊕Vertical[0, 0]
Out[420]=
      1.0003347
In[421]:=
      tVertical[x_, \tau_] := tLiquid + (t0 - tLiquid) * \ThetaVertical[x, \tau];
     Найдем температуру в центре цилиндра в момент времени \tau = 0
In[422]:=
      tVertical[0, 0]
Out[422]=
      1073.4094 K
In[423]:=
      UnitConvert[tVertical[0, 0], "DegreesCelsius"]
      преобразовать единицы измерений
Out[423]=
      800.25942 °C
     Найдем функцию распределения температурного поля в цилиндре t(x,r,\tau)
In[424]:=
      \Theta3D[x_, r_, \tau_] := \ThetaVertical[x, \tau] * \ThetaRadial[r, \tau];
```

In[425]:=

 $t[x_, r_, \tau_] := tLiquid + (t0 - tLiquid) * \Theta3D[x, r, \tau];$

6 | 13

Начнем расчет температурного поля Сначала для r=0:

```
In[426]:=
```

 $Table \cite{thm:propertion} Table \cite{thm:propertion} N[x], \cite{thm:propertion} Quantity \cite{thm:propertion} A unit \cite{thm:propertion} A uni$ 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[426]//MatrixForm=

In[427]:=

ListLinePlot[

линейный график данных

Table[{N[x], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[\tau1]], [таблиц··· | числ··· | преобразовать ··· | модуль размерной величины | модуль размерной величины | модуль размерной величины

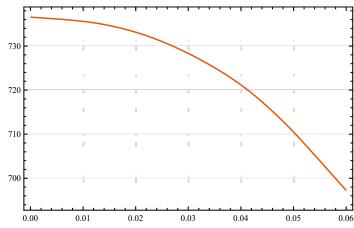
"DegreesCelsius"]}, {x, {L/2, 3 * L/8, L/4, L/8, 0}}],

InterpolationOrder \rightarrow 2, PlotTheme \rightarrow "Scientific", GridLines \rightarrow Automatic]

порядок интерполяции

линии коорд… автоматический тематический стиль графика





In[428]:=

Теперь для r=r0

In[429]:=

Table [{ N[x], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[r0], QuantityMagnitude[τ 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

Out[429]//MatrixForm=

ListLinePlot[

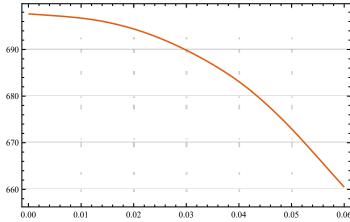
_линейный график данных

 $Table \ [\{N[x], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[x], QuantityMagnitude[r0], QuantityMagnitude[t1]], QuantityMagnitude[t1], QuantityMagni$

"DegreesCelsius"]}, $\{x, \{L/2, 3*L/8, L/4, L/8, 0\}\}$],

InterpolationOrder \rightarrow 2, PlotTheme \rightarrow "Scientific", GridLines \rightarrow Automatic]

Out[430]=



Теперь для х=0

In[431]:=

Table [{ N[r], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[r], QuantityMagnitude[τ1]], | таблиц··· | числ··· | преобразовать ··· | модуль размерной величины | модуль размерной величины

Out[431]//MatrixForm=

In[432]:=

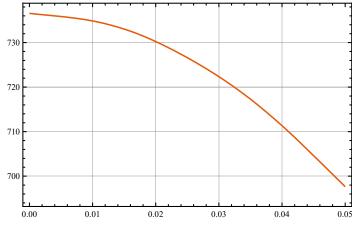
ListLinePlot Table N[r], _ линейный гра··· Таблиц··· Численное приближение

_преобразовать ⋯ _модуль размерной величины _модуль размерной величины _модуль размерной величины

$$\left\{ \text{r, Reverse} \left[\left\{ 0, \frac{\text{r0}}{\text{, }}, \frac{\text{r0}}{\text{, }}, 3 * \text{r0 / 4, r0} \right\} \right] \right\} \right]$$
, InterpolationOrder \rightarrow 2, расположить в обратном порядке

${\tt PlotTheme} \rightarrow {\tt "Scientific"}, {\tt GridLines} \rightarrow {\tt Automatic}$

Out[432]=



8 | 13

Теперь для x=L/2

In[433]:=

Table [{ N[r], UnitConvert [t QuantityMagnitude [т]], QuantityMagnitude [т]], QuantityMagnitude [т]], quantityMagnitude [т]], таблиц [числ преобразовать п

"DegreesCelsius"]},
$$\left\{ r, Reverse \left[\left\{ 0, \frac{r0}{-}, \frac{r0}{-}, 3*r0/4, r0 \right\} \right] \right\} \right] // MatrixForm$$
 расположить в обратном порядке $\left[MatrixForm \right]$

Out[433]//MatrixForm=

In[434]:=

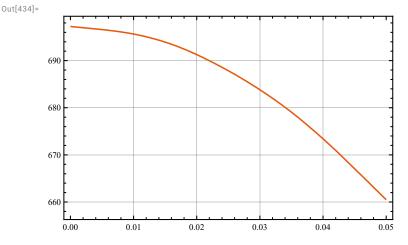
UnitConvert [t [QuantityMagnitude [-], QuantityMagnitude [r], QuantityMagnitude [т1]], "DegreesCelsius"]}, [преобразовать ··· | модуль размерной величаны | модуль размерной величины | модуль размерной величины |

$$\left\{ \text{r, Reverse} \left[\left\{ 0, \frac{\text{r0}}{\text{, }}, \frac{\text{r0}}{\text{, }}, 3*\text{r0} / 4, \text{r0} \right\} \right] \right\} \right]$$
, InterpolationOrder \rightarrow 2, расположить в обратном порядке

PlotTheme → "Scientific", GridLines → Automatic

тематический стиль графика

линии коорд… автоматичес



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

In[435]:=

Table[{ N[k * τ 1], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[k * τ 1]], таблиц⋯ [численное⋯ [преобразовать ⋯ [модуль размерной величины [модуль размерной величины]модуль размерной величины

"DegreesCelsius"]}, {k, Range[3]}] // MatrixForm диапазон матричная форма

Out[435]//MatrixForm=

/ 13 In[436]:= ListLinePlot[линейный график данных Table[{ N[k * τ 1], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[k * τ 1]], _таблиц··· _численное·· _преобразовать ··· _модуль размерной величины _модуль размерной величины _модуль размерной величины "DegreesCelsius"]}, {k, Range[7]}], PlotTheme → "Scientific", GridLines → Automatic] тематический стиль графика _линии коорд… _автоматический Out[436]= 700 650 600 550 500 100 200 Теперь на расстоянии 0.2 d_0 (0.4 r_0)от поверхности, следовательно $r = 0.6 r_0$) In[437]:= Table[таблица значений { N[k * τ1], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0.6 * r0], QuantityMagnitude[k * τ1]], "DegreesCelsius"]}, {k, Range[7]}] // MatrixForm матричная форма Out[437]//MatrixForm= 72. s 722.29758 °C 144. s 672.91971 °C 625.19071 °C 216. s 288. s 580.67423 °C 360.s 539.40989 °C 432.s 501.20172 °C 504. s 465.83015 °C In[438]:= ListLinePlot[Table[линейный гра… Таблица значений { N[k * τ 1], UnitConvert[t[QuantityMagnitude[0], QuantityMagnitude[0.6 * τ 0], QuantityMagnitude[k * τ 1]], модуль размерной величины "DegreesCelsius"]}, {k, Range[3]}], PlotTheme → "Scientific", GridLines → Automatic] тематический стиль графика линии коорд… автоматический Out[438]= 720 700 680 660 640

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

620

80

100

120

```
In[439]:=
       lnForCenter =
         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[7]}]
                 модуль размерной величины
Out[439]=
        \{\{72.s, 6.5674543\}, \{144.s, 6.4936378\}, \{216.s, 6.417109\},
         { 288. s, 6.3400434}, { 360. s, 6.2628816}, { 432. s, 6.1857028}, { 504. s, 6.1085209}}
In[440]:=
       lnForPoint6r0 =
         Table[{ N[k * \tau1], 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[7]}]
                 модуль размерной величины
Out[440]=
        \{ \{ 72. s, 6.5472123 \}, \{ 144. s, 6.4737668 \}, \{ 216. s, 6.3972475 \}, 
         { 288. s, 6.3201822}, { 360. s, 6.2430204}, { 432. s, 6.1658415}, { 504. s, 6.0886597}}
In[441]:=
       ListLinePlot[{InForPoint6r0, InForCenter}]
       линейный график данных
Out[441]=
       6.5
       6.4
       6.3
```

Нетрудно заметить, что стадии. регулярного режима гарантированно соответствует интервал [200,500] s.

400

Найдем число Фурье в краевых точках интервала регулярного режима и удостоверимся что оно больше 0.3. Даже если оно не больше 0.3 то мы все равно можем посчитать все,хоть и с погрешностью.

FoVerticalAt200 = $\frac{a * Quantity[200, "Seconds"]}{\left(\frac{L}{2}\right)^2}$

0.48091989

Out[444]=

6.2

100

200

 10 / 13 0.6 r_0).

 $\theta = t$ -tLiquid

11 / 13

FoVerticalAt500 =
$$\frac{a * Quantity[500, "Seconds"]}{\left(\frac{L}{2}\right)^2}$$

1.2022997

In[445]:=

Out[445]=

In[446]:=

Приступим к поиску темпа охлаждения m для наших двух точек

```
 \text{mAtCenter} = \frac{\text{Log}\left[\frac{\text{e3D}[\emptyset,0,200]}{\text{e3D}[\emptyset,0,500]}\right]}{\text{Quantity}[500-200,\text{"Seconds"}]} 
 \text{Out}[446] = \\ \text{0.0010712841 per second} 
 \text{In}[447] := \\ \text{mAtPoint6r0} = \frac{\text{Log}\left[\frac{\text{e3D}[\emptyset,\text{QuantityMagnitude}[\emptyset.6*r0],200]}{\text{e3D}[\emptyset,\text{QuantityMagnitude}[\emptyset.6*r0],500]}\right]}{\text{Quantity}[500-200,\text{"Seconds"}]} 
 \text{Out}[447] = \\ \text{0.0010712822 per second}
```

Берем среднее

0.0010712831 per second

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

Найдем коэффициент формы К:

In[449]:=
$$K = \frac{1}{\left(\frac{First[\epsilon]}{r0}\right)^2 + \left(\frac{First[\mu]}{\frac{L}{2}}\right)^2}$$
Out[449]=

0.0080753016 m²

In[450]:=

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

out[450]=

8.6509344 ×
$$10^{-6}$$
 m²/s

In[451]:=

a

Out[451]=

8.656558 × 10^{-6} m²/s

In[452]:=

 $\delta a = \frac{Abs[a - aExperimental]}{a}$

Out[452]=

0.00064964349

12 $_{/}$ 13 Найдем количество теплоты, отданное цилиндром за время au_1 :

In[453]:= $Q = N \left[\pi * (r0)^{2} * L * \rho * cp * (t0 - tLiquid) \right]$ | численное приближение

2.6157081 × 10⁶ J

Out[453]=

In[455]:=

In[456]:=

In[457]:=

Out[457]=

In[458]:=

Out[458]=

In[454]:=

$$\Theta$$
RadialAverage = Total $\left[\frac{4 * BiRadial^2}{2 + BiRadial^2} * Exp[-e^2 * FoRadial] \right]$ _показательная функция

Out[454]= **0.94620288**

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

Out[455]= **0.97749884**

⊕Average = ⊕VerticalAverage * ⊕RadialAverage

Out[456]= **0.92491221**

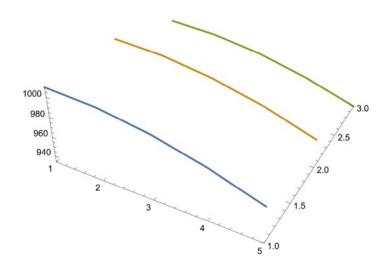
 $Q\tau 1 = Q (1 - \Theta A verage)$

196 407.74 J

Подытожим полным температурным полем в момент времени au_1

Show ListLinePlot3D Table t QuantityMagnitude [x], QuantityMagnitude [г], QuantityMagnitude [т1]], пок... линейный график... таблица... модуль размерной величины модуль размерной величины

$$\left\{x, 0, \frac{L}{2}, L/4\right\}, \left\{r, 0, r0, \frac{r0}{4}\right\}\right]\right], \text{Boxed} \rightarrow \text{False}\right]$$



Out[460]=

