已知绕过半径为 r_0 的光滑圆的二维理想流体(不可压缩且不计粘性)稳态流场的速度分布为(其中 U_{con} 代表无穷远处的流场速度,沿x方向)

$$\begin{cases} U(x,y) = U_{\infty} - U_{\infty} \frac{r_0^2(x^2 - y^2)}{(x^2 + y^2)^2} \\ V(x,y) = -2U_{\infty} \frac{r_0^2 xy}{(x^2 + y^2)^2} \end{cases} x^2 + y^2 \ge r_0^2$$

- 1)试验证此速度分布满足二维形式的连续性方程,即质量守恒方程。
- 2)假设流体的密度为 ρ ,无穷远处的压力为 P_{∞} ,不计体积力,试推导流场的压力分布P(x,y)。
 - 3)试推导流场流线的微分方程,验证半径为ra的两个半圆正是两条流线。

1)

对所给式子求偏导

$$\begin{cases} \frac{\partial U(x,y)}{\partial x} = -U_{\infty} \frac{2r_0^2 x (3y^2 - x^2)}{(x^2 + y^2)^3} \\ \frac{\partial V(x,y)}{\partial y} = -2U_{\infty} \frac{r_0^2 x (x^2 - 3y^2)}{(x^2 + y^2)^3} \end{cases}$$

则有

$$\frac{\partial U(x,y)}{\partial x} + \frac{\partial V(x,y)}{\partial y} = 0$$

满足连续性方程

2)

求二阶导有

$$\begin{cases} \frac{\partial^2 U(x,y)}{\partial x^2} = -6U_{\infty}r_0^2 \frac{(x^4 + y^4 - 6x^2y^2)}{(x^2 + y^2)^4} \\ \frac{\partial^2 U(x,y)}{\partial y^2} = 6U_{\infty}r_0^2 \frac{(x^4 + y^4 - 6x^2y^2)}{(x^2 + y^2)^4} \\ \frac{\partial^2 V(x,y)}{\partial y^2} = 24U_{\infty}r_0^2 xy \frac{x^2 - y^2}{(x^2 + y^2)^4} \\ \frac{\partial^2 V(x,y)}{\partial y^2} = -24U_{\infty}r_0^2 xy \frac{x^2 - y^2}{(x^2 + y^2)^4} \end{cases}$$

体积力不计, 流场稳定, 则有

$$\begin{cases} \rho \left(U \frac{\partial U}{\partial x} + V \frac{\partial U}{\partial y} \right) - \mu \left(\frac{\partial^2 U}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 U}{\partial y^2} \right) + \frac{\partial P}{\partial x} = 0 \\ \rho \left(U \frac{\partial V}{\partial x} + V \frac{\partial V}{\partial y} \right) - \mu \left(\frac{\partial^2 V}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 V}{\partial y^2} \right) + \frac{\partial P}{\partial y} = 0 \end{cases}$$

代入化简得

$$\begin{cases} \frac{\partial P}{\partial x} = 2\rho U_{\infty}^2 r_0^2 \frac{x(3y^2 - x^2 - r_0^2)}{(x^2 + y^2)^3} \\ \frac{\partial P}{\partial y} = -2\rho U_{\infty}^2 r_0^2 \frac{y(3x^2 - y^2 - r_0^2)}{(x^2 + y^2)^3} \end{cases}$$

积分得

$$P(x,y) = \frac{1}{2}\rho U_{\infty}^2 r_0^2 \frac{2x^2 - 2y^2 - r_0^2}{(x^2 + y^2)^2} + P_{\infty}$$

3)

根据流线定义有

$$\frac{dy}{dx} = \frac{V(x,y)}{U(x,y)} = -\frac{2r_0^2xy}{x^4 + 2x^2y^2 + y^4 - r_0^2x^2 + r_0^2y^2}$$

对于半圆有

$$x^2 + y^2 = r_0^2$$

两边微分,移项可得

$$\frac{dy}{dx} = -\frac{x}{y}$$

而将 $x^2 + y^2 = r_0^2$ 代入流线定义有

$$\frac{dy}{dx} = \frac{V(x,y)}{U(x,y)} = -\frac{2xy}{r_0^2 - x^2 + y^2} = -\frac{x}{y}$$

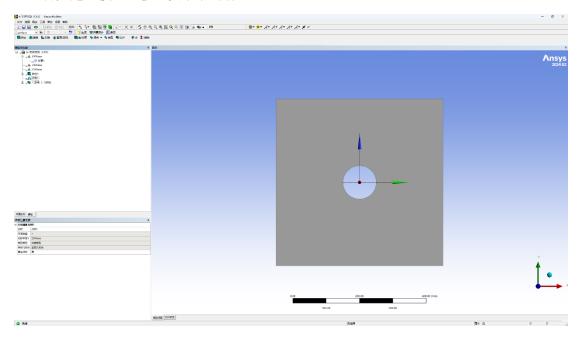
因此, 半圆上的点满足流线定义, 是流线

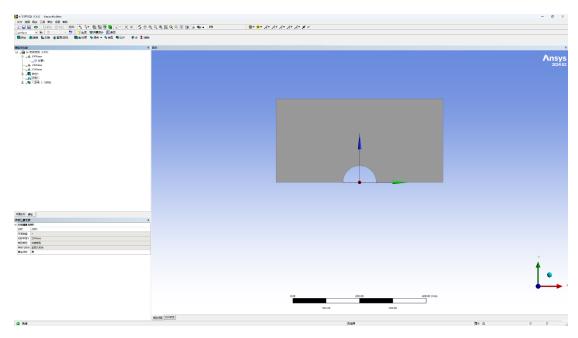
8.1

考虑习题 1.8 所列情形的二维流场,假设 $r_0=50mm,U_{\infty}=500mm/s, \rho=1g/cm^3$,试完成(取对称模型进行分析):

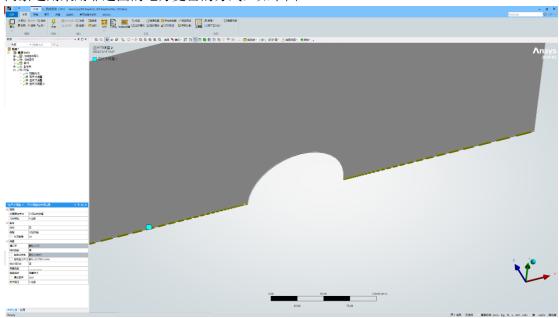
- 1)取边长为 500mm 的正方形代表"无穷远"边界,进行速度场与压力场的有限元分析,并画出流线图。
 - 2) 计算半径为 r₀ 半圆形流线上最大的速度, 并与理论解进行对照
 - 3) 计算半径为 ro 半圆形流线上最大压力与最小压力的差,并与理论解进行对照。

利用 ANSYS Workbench 进行分析 首先建立模型,按照要求取对称

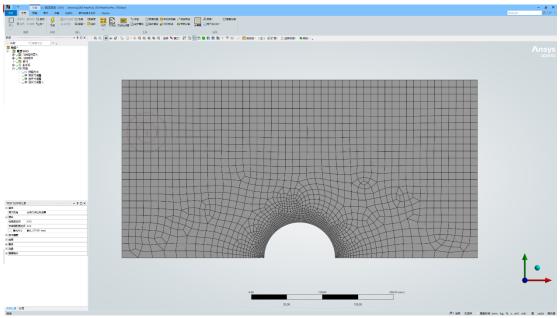




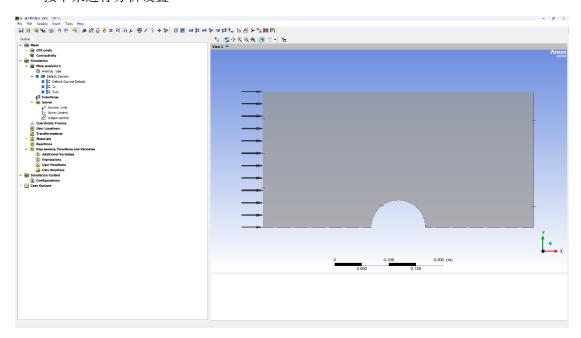
进行网格划分,参考之前的例 4.6,对于圆周边进行更细密的网格划分,但发现如果选择一个面无法将类型改为分区数量,必须选择两条边才行。对于圆的分区数量取 100,对于两条边则采用靠近圆的地方更密的方式,如下图



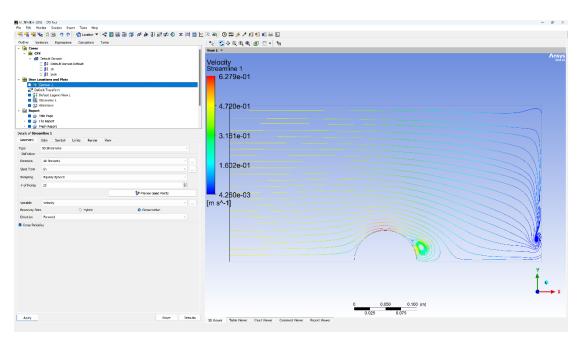
划分网格,得到较为合理的网格结构

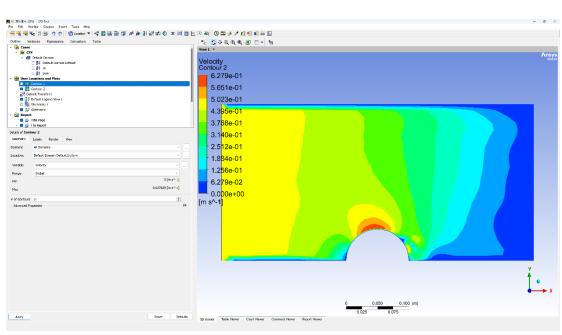


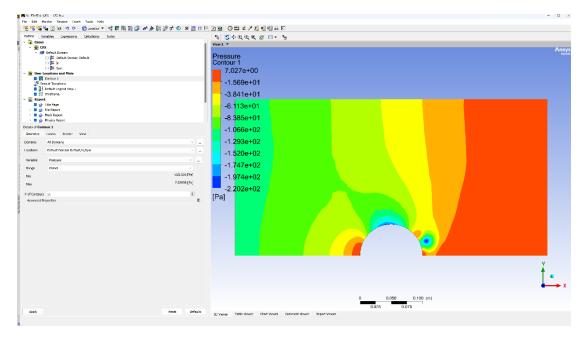
接下来进行分析设置



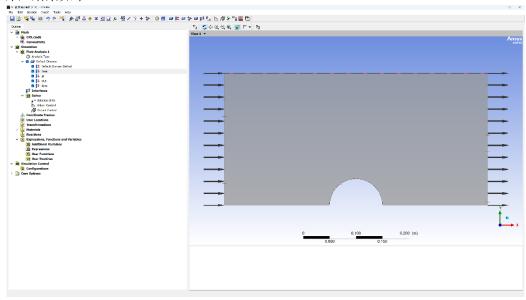
第一次分析设置时,只加了进口条件和对称条件,并且湍流选项设置为 Shear Stress Transport,分析时间一小时,在分析结束后才意识到未设置的边都默认为 Wall,得到以下结果。

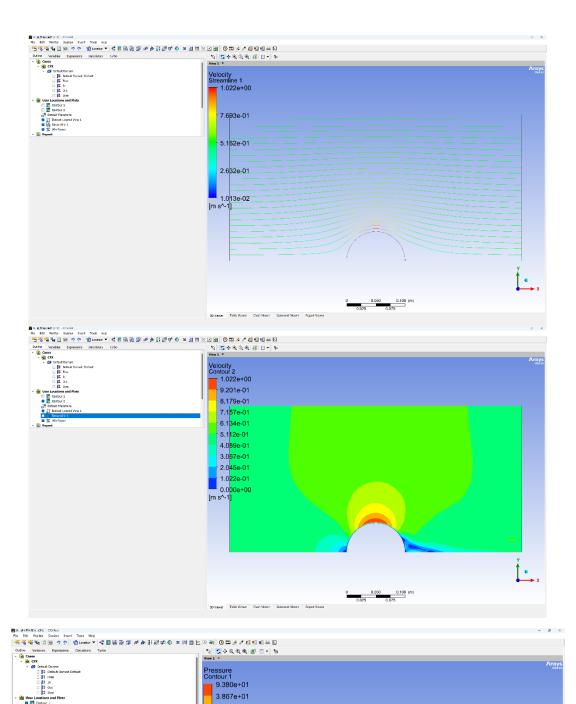






结果很有趣,但不是我们想要的,于是修改分析设置,加入 Out, 把水流改为层流, 在上下两条边上加上 Free Slip Wall 代表它们都是没有摩擦力的 Wall, 进行分析, 分析时间十分钟, 结果如下。



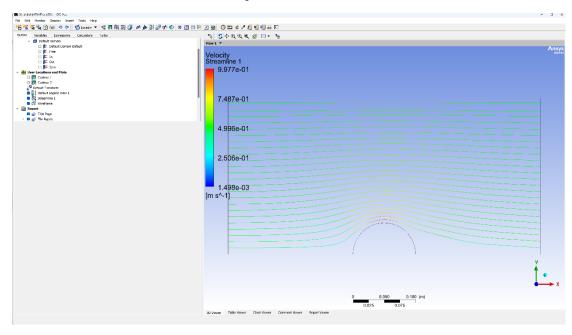


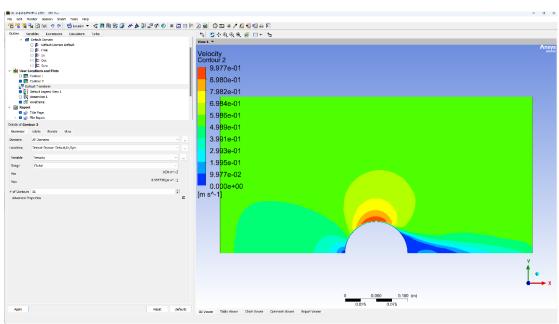
-1.647e+01 -7. 161e+01 -1.267e+02 -1.819e+02 -2.370e+02 -2.922e+02 -3.473e+02 -4.024e+02 -4.576e+02 [Pa]

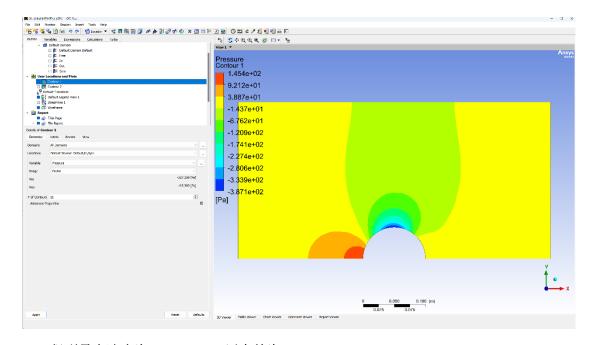
> 0 0.050 0.100 (m) 0.025 0.075

We User Locations of Coston 1 (a) Coston 2 (b) Default Tours (c) Default Location (c) Tours (c)

由此可得,最大速度为 1.022m/s,压力差为 551.4Pa 调整湍流选项为 Shear Stress Transport,再次分析,分析时间二十分钟,结果如下







得到最大速度为 0.9977m/s,压力差为 532.5Pa 观察可知最大速度位置在(0,50)附近,则有

$$U(0,50) = U_{\infty} - U_{\infty} \frac{r_0^2(x^2 - y^2)}{(x^2 + y^2)^2} = 1m/s$$

最大压力位置在(-50,0)附近,最小压力位置在(0,50)附近,则有

$$P(x,y) = \frac{1}{2}\rho U_{\infty}^2 r_0^2 \frac{2x^2 - 2y^2 - r_0^2}{(x^2 + y^2)^2} + P_{\infty}$$

$$\Delta P = P(-50,0) - P(0,50) = 2\rho U_{\infty}^2 = 500 Pa$$

可以发现理论值与仿真较为接近,其中湍流选项为 Shear Stress Transport 时的仿真结果更加接近理论值。