> !rm junk.* > !vi script.rp

别名 ls 和 pwd 在工作目录中调用 UNIX ls 和 pwd 命令,别名 chdir 改变程序目前的工作目录。

!ls 和!pwd 将会在 shell 启动的目录中执行 UNIX 命令。屏幕输出会在启动 Fluent 的窗口中,除非使用远程启动,在远程启动中会在启动 shell 的窗口中输出。(注意:!chdir 或者!cd在 subshell 中执行,所以它不会改变 Fluent 或者 Cortex 的工作目录,因此它并不是很有用)。不带任何声明的输入 chdir 会将你移到控制台的父目录。

2.2.3 图形控制及鼠标使用

- (1) 图形控制主要是通过菜单 display 和 plot 进行显示内容选择和显示属性设置。例如,要显示计算结果的各类云图(或等值线),可以通过 display/contours 进行压力、速度等物理量的云图(或等值线)显示。通过 display/options 进行图形窗口的显示属性的修改。单击图形窗口左上角(或右击图形窗口的上框),弹出一对话框,便于用户复制或打印图形,及改变图形窗口的背景或网格颜色。在命令行直接输入 display/set/color 命令,然后输入要改变的颜色的对象名称(直接按 Enter 键显示所有的对象名称)也可以达到修改图形窗口的背景或网格颜色的目的。
- (2) 鼠标在图形窗口的功能为:按住左键拖动,移动图形;按住中键拖动,缩放图形;按住右键拖动,执行用户预定义的操作。鼠标按键的调整是通过 display/mouse buttons 命令完成的。

2.3 Fluent 简单操作实例

2.3.1 Fluent 计算流程

- (1) 创建网格。
- (2) 运行合适的解算器: 2D、3D、2DDP、3DDP。
- (3) 输入网格。
- (4) 检查网格。
 - (5) 选择解的格式。
- (6) 选择需要解的基本方程:层流还是湍流(无粘)、化学组分还是化学反应、热传导模型等。
 - (7) 确定所需要的附加模型:风扇、热交换、多孔介质等。
 - (8) 指定材料物理性质。
- (9) 指定边界条件。
- (10) 调节解的控制参数。
 - (11) 初始化流场。
- (12) 计算解。
 - (13) 检查结果。
 - (14) 保存结果。

(15) 必要的话,细化网格,改变数值和物理模型。

2.3.2 简单流动与传热的计算

下面以射流冷热水混合器内部流场温度场模拟为例说明 Fluent 的基本操作过程,射流冷热水混合器结构如图 2-4 所示。启动 Fluent 的 2D 求解器后顺序进行如下操作。

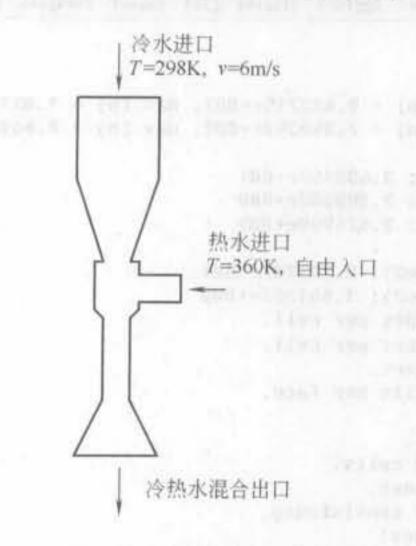


图 2-4 射流冷热水混合器结构

1. 读入河流网格文件 jet-reactor.msh(见网站下载资源中的 jet-reactor.msh)

操作: 选择 File→Read→Case 命令。

找到网格文件,单击 OK 按钮打开,其窗口反馈信息如图 2-5 所示,其中包括节点、网格数目等信息。



图 2-5 读入网格文件的信息反馈

2. 检查网格

操作:选择 Grid→Check 命令。 其信息反馈窗口如图 2-6 所示。

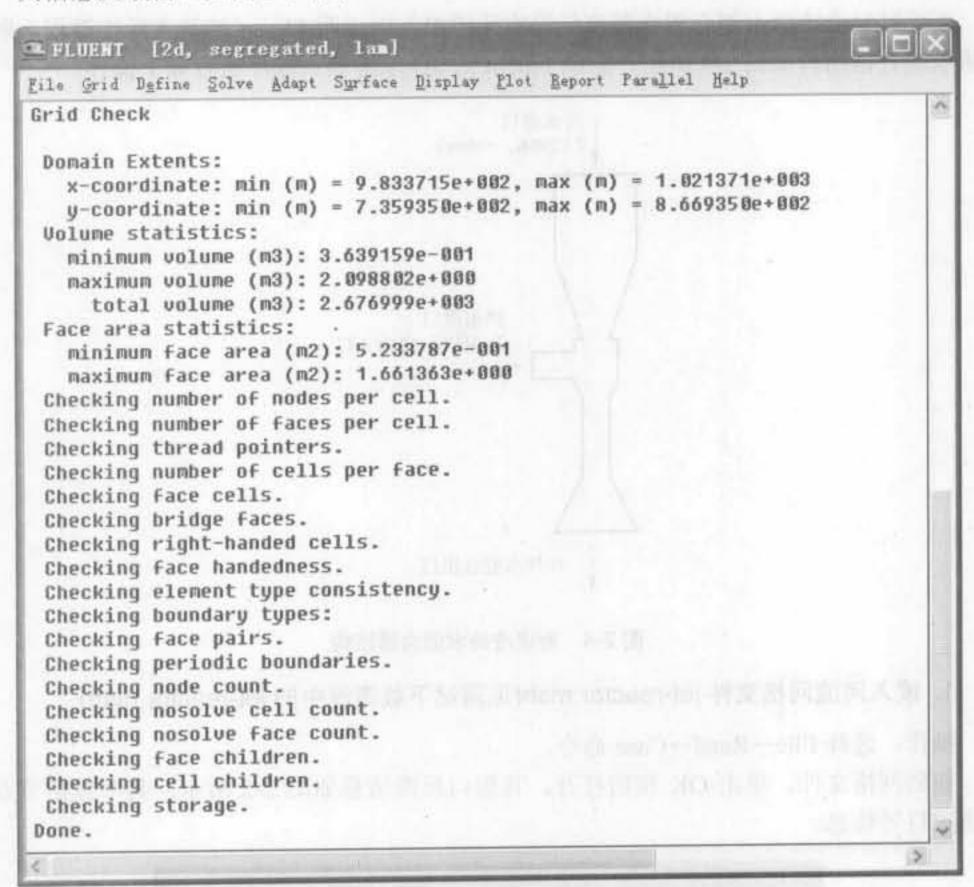


图 2-6 检查网络的信息反馈

网格检查时主要反馈了以下信息: ①列出了x、y的最小和最大值; ②列出了网格的其他特性,如单元的最大体积和最小体积、最大面积和最小面积等; ③报告网格的任何错误。网格检查时要特别注意最小体积的数值,要确保其不能为负。

3. 平滑(和交换)网格

操作: 选择 Grid→Smooth/Swap 命令。

打开 Smooth/Swap Grid(平滑与交换网格)对话框,如图 2-7 所示。单击 Smooth 按钮,单击 Swap 按钮,重复上述操作,直到 Fluent 报告没有需要交换的面为止,如图 2-8 所示,这一功能对三角形网格尤为重要。

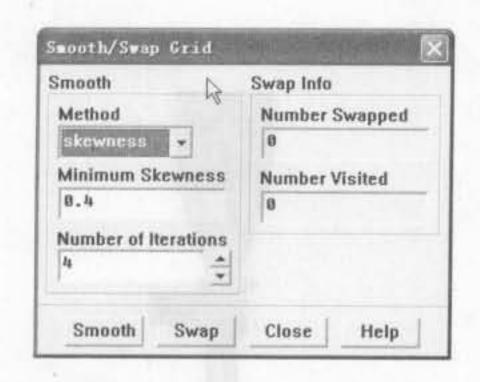


图 2-7 Smooth/Swap Grid 对话框

No nodes moved, smoothing complete. Done. Number faces swapped: 0 Number faces visited: 5178

图 2-8 平滑与交换网格信息反馈

4. 确定长度的单位

操作: 选择 Grid→Scale 命令。

打开 Scale Grid(标定网格)对话框,如图 2-9 所示。在 Unit Conversion(单位转换)选项组中的 Grid Was Created In 下拉列表框中选择 mm;单击 Change Length Units 按钮,此时,在Domain Extents 选项组中给出了区域的范围和度量的单位;单击 Scale 按钮,完成单位转换。

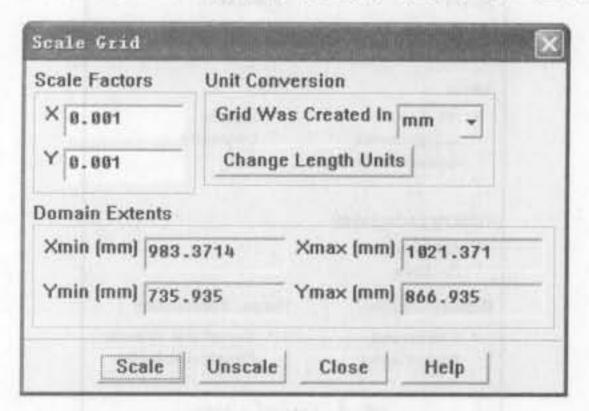


图 2-9 Scale Grid 对话框

在 Fluent 中,除了长度单位外,其他单位均采用 SI 制。一般不需要改动,若要对单位进行改动,应启动 Set Units(设置单位)对话框进行修改,命令在 Define→Units 中。

5. 显示网格

操作: 选择 Display→Grid 命令。

打开 Grid Display(网格显示)对话框,如图 2-10 所示。在 Surfaces 选项组中选择所有的表面;单击 Display 按钮,显示本例的网格图,如图 2-11 所示。

在图形窗口,右击边界线,在信息反馈窗口内将显示此边界的类型等信息。也可用此方法检查内部任意节点和网格线的信息,便于边界条件的设置。

6. 设置求解器

操作: 选择 Define→Models→Solver 命令。

打开 Solver 对话框,如图 2-12 所示。



图 2-10 Grid Display 对话框

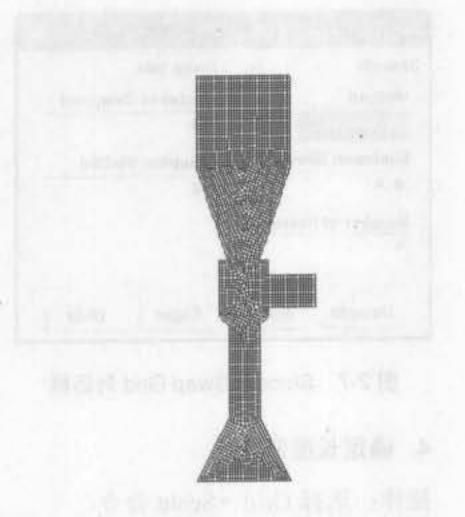


图 2-11 网格图

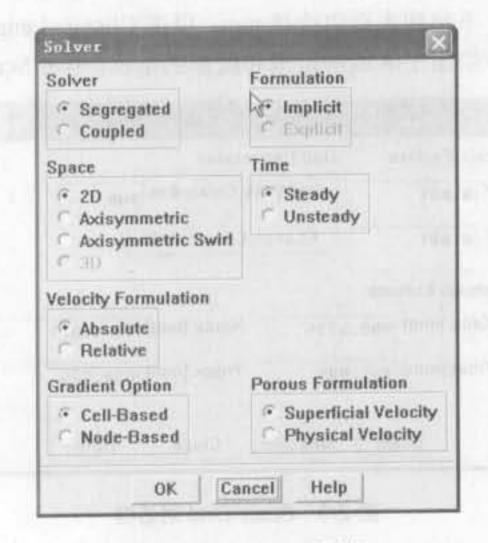


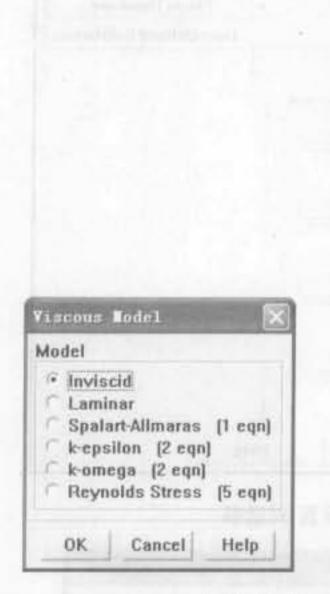
图 2-12 Solver 对话框

图 2-12 中: ①Solver 选项组用于选择求解器: Segregated 的含义是非耦合求解法; Coupled 的含义是耦合求解法。②Formulation 选项组用于选择算法: Implicit 的含义是隐式算法; Explicit 的含义是显式算法。③Space 选项组用于选择空间属性: 2D 的含义是二维空间; Axisymmetric 的含义是轴对称空间; Axisymmetric Swirl 的含义是轴对称旋转空间; 3D 的含义是三维空间。④Time 选项组用于选择时间属性: Steady 的含义是定常流动; Unsteady 的含义是非定常流动。⑤Velocity Formulation 选项组用于选择速度属性: Absolute 的含义是绝对速度; Relative 的含义是相对速度。⑥Gradient Option 选项组用于选择梯度选项: Cell-Based 的含义是基于单元梯度; Node-Based 的含义是基于节点梯度。⑦Porous Formulation 选项组用于选择多孔算法: Superficial Velocity 的含义是表面速度算法; Physical Velocity 的含义是物理速度算法。这里保持默认设置。

7. 设置标准k-湍流模型

操作: 选择 Define→Models→Viscous 命令。

打开 Viscous Model(粘度模型)对话框的选择界面,如图 2-13 所示, Inviscid 表示无粘(理想)流体; Laminar 表示层流模型; 另外 4 个为常见的湍流模型。选中 k-epsilon 单选按钮,则打开 Viscous Model 对话框的设置界面,如图 2-14 所示,保持默认设置。



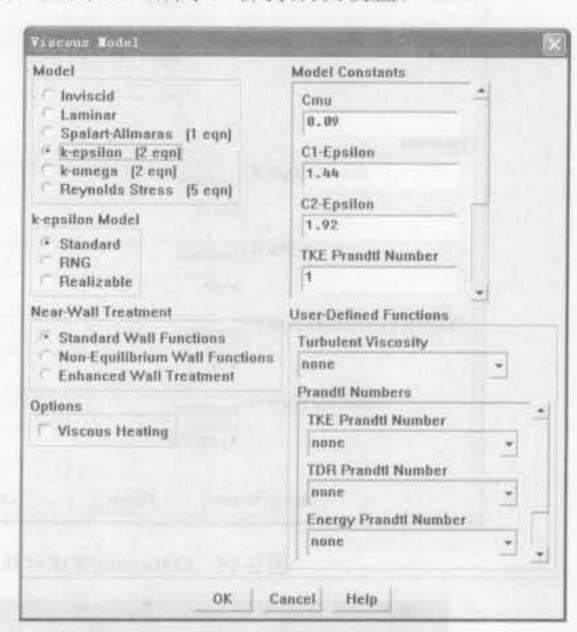


图 2-13 Viscous Model 对话框的选择界面

图 2-14 Viscous Model 对话框的设置界面

8. 选择能量方程

操作: 选择 Define→Models→Energy 命令。

打开如图 2-15 所示的 Energy 对话框,选中 Energy Equation(能量方程)复选框。

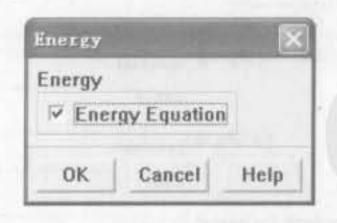


图 2-15 Energy 对话框

9. 设置流体的物理属性

从 Fluent 材料库中选择 water 流体。

操作: 选择 Define - Materials 命令。

打开 Materials(流体材料设置)对话框,如图 2-16 所示,单击 Fluent Database 按钮,打 开 Fluent Database Materials(Fluent 材料库选择)对话框;选择 water-liquid(h2o<1>)流体,如

图 2-17 所示, 保持默认设置, 单击 Copy 按钮, 单击 Close 按钮关闭 Fluent Database Materials 对话框。在 Materials 对话框中单击 Change/Create 按钮, 单击 Close 按钮关闭 Materials 对话框。

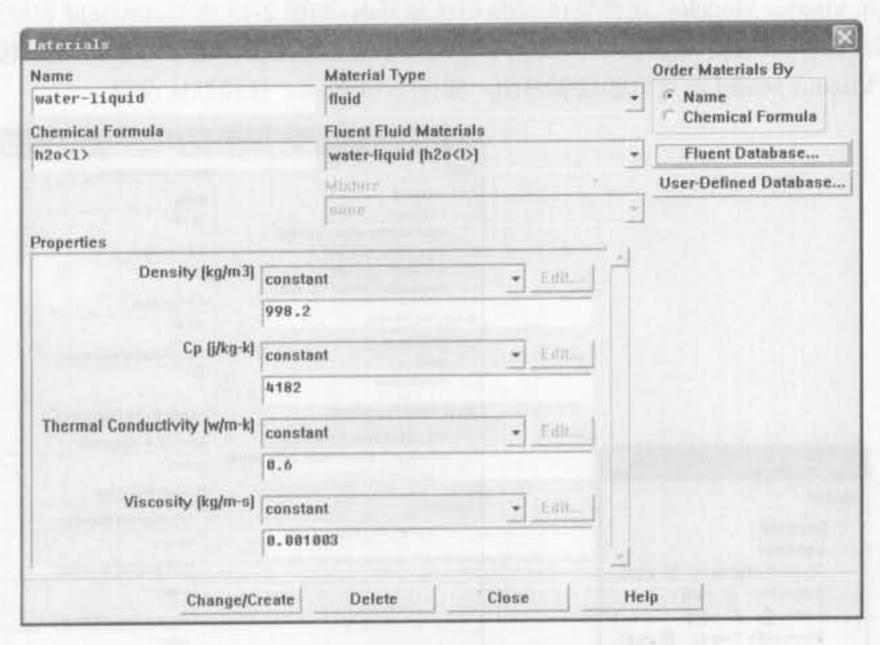


图 2-16 Materials(流体材料参数设置)对话框

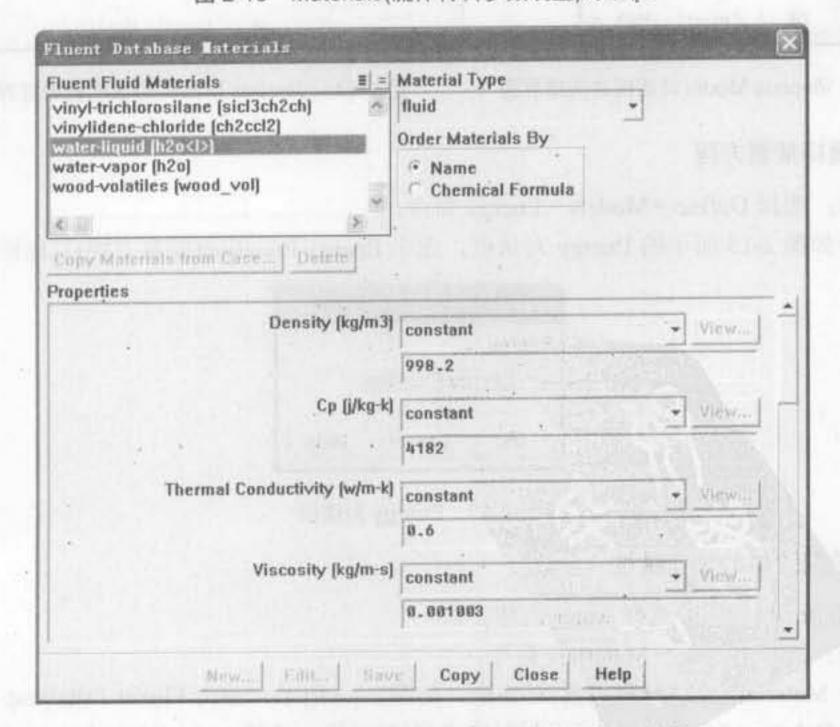


图 2-17 Fluent Database Materials(材料库选择)对话框

10. 设置边界条件

操作: 选择 Define Boundary Conditions 命令。

打开 Boundary Conditions(边界条件选择)对话框,如图 2-18 所示,图中,Zone 列表框内为区域标识,Type 列表框内为相应的属性。

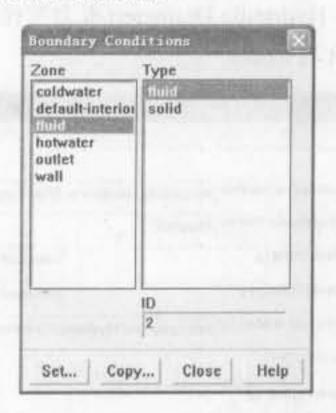


图 2-18 Boundary Conditions(边界条件选择)对话框

1) 设置流体

在 Zone(区域)列表框中选择 fluid, 在 Type 列表框内显示其类型为 fluid; 单击 Set 按钮, 打开 Fluid(流体设置)对话框,如图 2-19 所示;在 Material Name(材料名称)下拉列表框中选择 water-liquid,单击 OK 按钮关闭 Fluid 对话框。

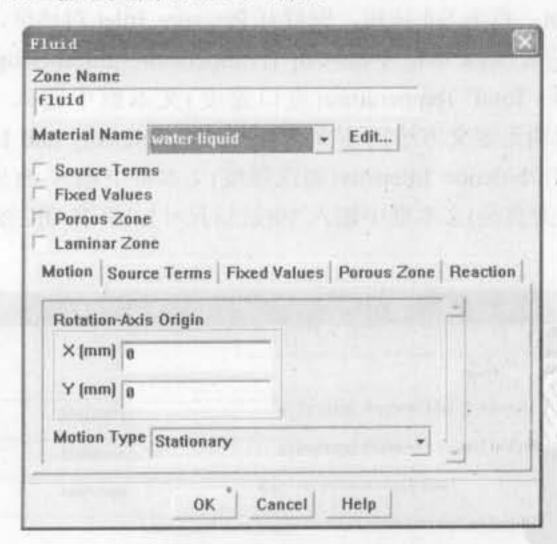


图 2-19 Fluid(流体设置)对话框

2) 设置冷水进口速度边界条件

在如图 2-18 所示的对话框中的 Zone 列表框中选择 coldwater,则在 Type 列表框内显示 其类型为 velocity_inlet; 单击 Set 按钮,则打开 Velocity Inlet(速度边界设置)对话框,如 图 2-20 所示;在 Velocity Specification Method(速度给定方式)下拉列表框中选择 Magnitude, Normal to Boundary(给定速度大小,速度方向垂直于边界); 在 Velocity Magnitude(进口速度) 文本框中输入 6,在其右侧的下拉列表框中选择 constant(常值); 在 Temperature(进口温度) 文本框中输入 298; 在 Turbulence Specification Method (湍流定义方法)下拉列表框中选择 Intensity and Hydraulic Diameter(强度与水力直径); 在 Turbulence Intensity(湍流强度)文本框中输入 5(来流的湍流强度); 在 Hydraulic Diameter(水力直径)文本框中输入 30(进口尺寸); 单击 OK 按钮关闭 Velocity Inlet 对话框。

Zone Name			
coldwater			
Velocity Specification Method	Magnitude, No	rmal to Boundary	
Reference Frame	Absolute		
Velocity Magnitude [m/s] 6		constant	- 1
Temperature [k] 293		constant	
Turbulence Specification Method	Intensity and I	lydraulic Diameter	
Turbulence Intensity (%) 5			
Hydraulic Diameter [mm] 38	-		

图 2-20 Velocity Inlet(速度边界设置)对话框

3) 设置热水进口压力边界条件

在如图 2-18 所示的对话框中的 Zone 列表框中选择 hotwater,则在 Type 列表框内显示 其类型为 pressure_inlet; 单击 Set 按钮,则打开 Pressure Inlet 对话框,如图 2-21 所示;在 Gauge Total Pressure(总表压)文本框中输入 0;在 Supersonic/Initial Gauge Pressure(初始表压)文本框中输入 0;在 Total Temperature(进口温度)文本框中输入 360;在 Turbulence Specification Method (湍流定义方法)下拉列表框中选择 Intensity and Hydraulic Diameter(强度与水力直径);在 Turbulence Intensity(湍流强度)文本框中输入 5(来流的湍流强度);在 Hydraulic Diameter(水力直径)文本框中输入 10(进口尺寸);单击 OK 按钮关闭 Pressure Inlet 对话框。

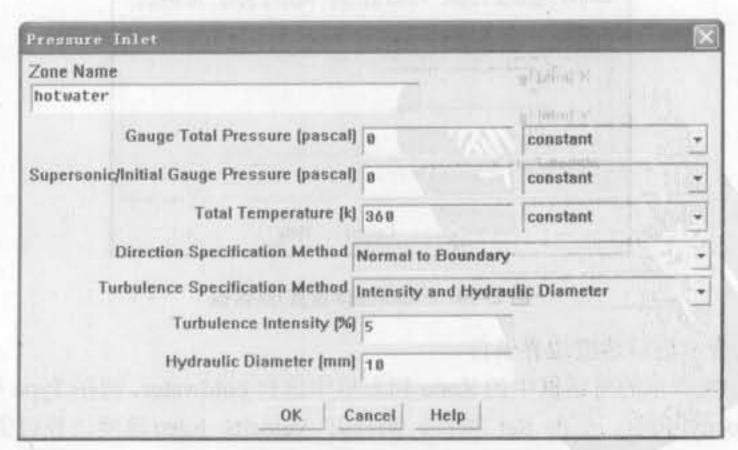


图 2-21 Pressure Inlet(压力进口边界设置)对话框

4) 设置出口压力边界条件

在如图 2-18 所示的对话框中的 Zone 列表框中选择 outlet,则在 Type 列表框内显示其类型为 pressure-outlet:单击 Set 按钮,则打开 Pressure Outlet(压力出口边界设置)对话框,如图 2-22 所示;在 Gauge Total Pressure(总表压)文本框中输入 0;在 Supersonic/Initial Gauge Pressure(初始表压)文本框中输入 0;Temperature(进口温度)文本框保持默认值;在 Turbulence Specification Method (湍流定义方法)下拉列表框中选择 Intensity and Hydraulic Diameter(强度与水力直径);在 Turbulence Intensity(湍流强度)文本框中输入 5(来流的湍流强度);在 Hydraulic Diameter(水力直径)文本框中输入 30(出口尺寸);单击 OK 按钮关闭 Pressure Outlet 对话框。

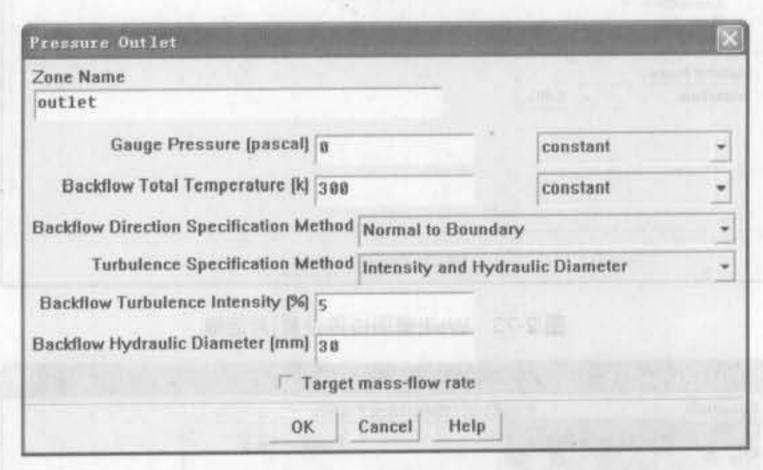


图 2-22 Pressure Outlet(压力出口边界设置)对话框

※ 注意: 对于出口未知的情况,常设为 Outflow 边界类型,因本例中有压力进口,不能采用 Outflow 边界,所以只能采用 Pressure-outlet 边界。

5) 壁面设置

对于壁面边界条件,可以设置热力学、运动、组分、自定义源项等,本例保持默认设置,如图 2-23 所示。

11. 求解设置

操作: 选择 Solve→Controls→Solution 命令。

打开 Solution Controls(求解控制设置)对话框,如图 2-24 所示, Equations 选项组中显示需要求解的方程; Under-Relaxation Factors 选项组中为各项的松弛因子的设定; Pressure-Velocity Coupling 选项组中为压力速度耦合算法的设定,有 SIMPLE、SIMPLEC、PISO 三种算法供选择; Discretization 选项组中为各项的离散格式选项。保持默认设置,单击 OK 按钮关闭对话框。

12. 求解监视设置

操作: 选择 Solve→Monitors→Residual 命令。

打开 Residual Monitors(残差监视器设置)对话框,如图 2-25 所示,监视器输出方式在

Options 选项组中选择, Print 表示在 Fluent 控制台窗口中打印输出, Plot 表示在图形窗口以 残差曲线的形式输出; 修改收敛判据, 保持默认设置, 单击 OK 按钮关闭对话框。

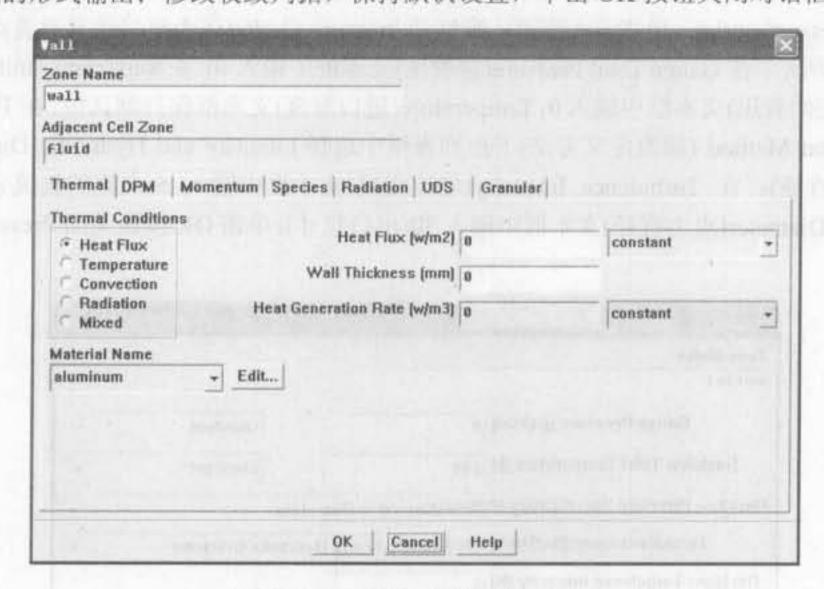


图 2-23 Wall(壁面边界设置)对话框

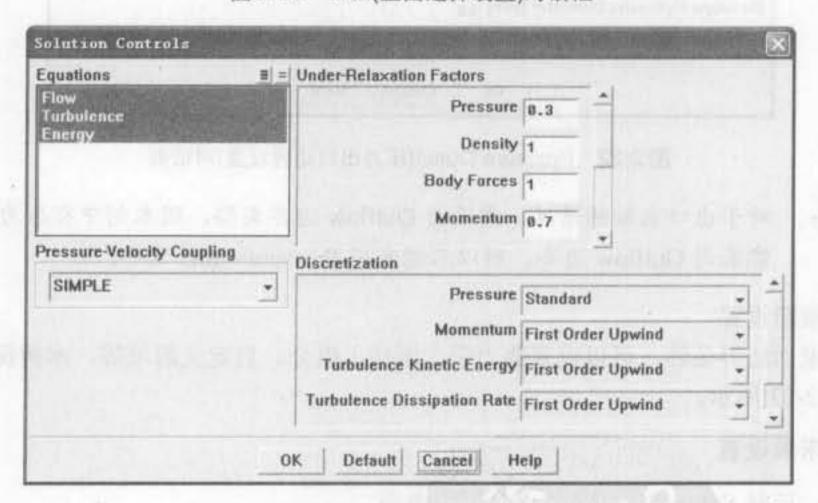


图 2-24 Solution Controls(求解控制设置)对话框

为了更好地判断计算收敛,需对所关心的截面上的物理量进行监测。本例对出口的面积平均温度进行监测,图 2-26 是 Surface Monitors(表面监视器)对话框,在该对话框中,将 Surface Monitors 微调框中的数目增加到 1;选中 Plot(若同时选中 Write,还可将结果写入文件);单击 monitor-1 最右边的 Define 按钮,则出现 Define Surface Monitor(表面监视器定义)对话框,如图 2-27 所示;在 Report of 选项组中选择 Temperature 和 Static Temperature;在 Surface 选项组中选择监测表面为 outlet;在 Report Type 下拉列表框中选择 Area-Weighted Average(面积平均);单击 OK 按钮:单击 Surface Monitors 对话框中的 OK 按钮。

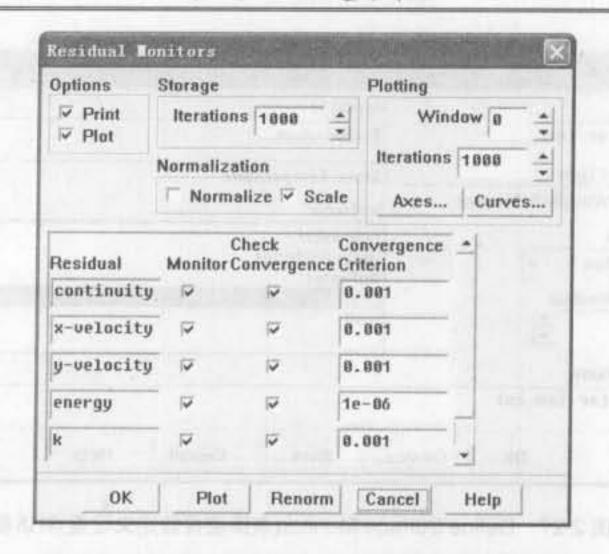


图 2-25 Residual Monitors(残差监视器设置)对话框

Surface Monitors 1								
Name	Plot Print Write Every					1000		
monitor-ter	V	F		Iteration	*	Define		
nonitor-2	F	T.	F	Iteration		Define		
sonlipr-H	Г	1	F	Iteration	-	Define		
montene-u	r	Г	F	Beration		Define_		

图 2-26 Surface Monitors(表面监视器设置)对话框

13. 流场初始化

操作: 选择 Solver→Initialize→Initialize 命令。

打开 Solution Initialization(初始化设置)对话框,如图 2-28 所示,在 Compute From 下拉列表框中选择 all-zones,其余设置保持默认状态,对所有区域进行统一初始化。

14. 保存 case 文件(jet-reactor.cas)

操作: 选择 File→Write→Case 命令。

在打开的对话框中输入文件名,单击 OK 按钮。

15. 迭代计算

操作: 选择 Solver→Iterate 命令。

打开 Iterate(迭代参数设置)对话框,如图 2-29 所示,在 Number of Iterations(迭代次数) 微调框中输入 500,单击 Iterate 按钮开始计算。

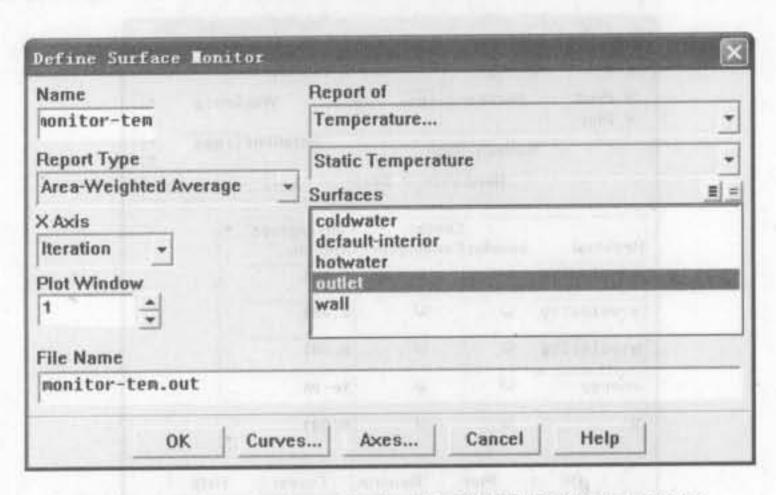


图 2-27 Define Surface Monitor(表面监视器定义设置)对话框

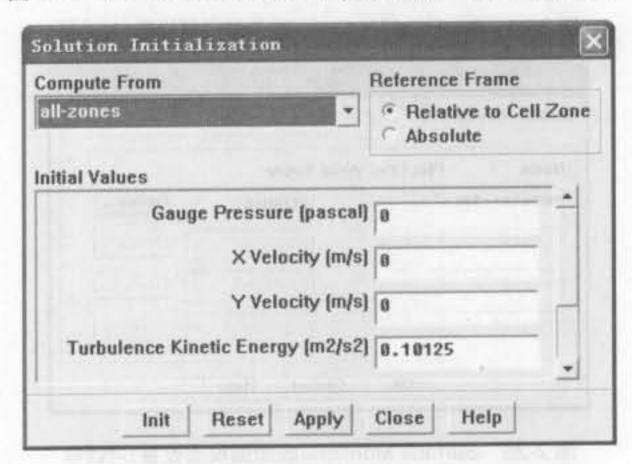


图 2-28 Solution Initialzation(初始化设置)对话框

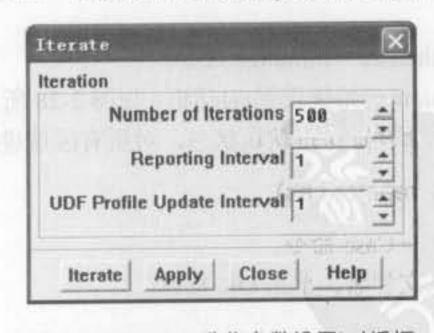


图 2-29 Iterate(迭代参数设置)对话框

进行 216 次迭代后, 残差监视器显示收敛, 如图 2-30 所示; 出口截面上的平均温度监视器窗口显示的曲线如图 2-31 所示, 形成一条水平线。

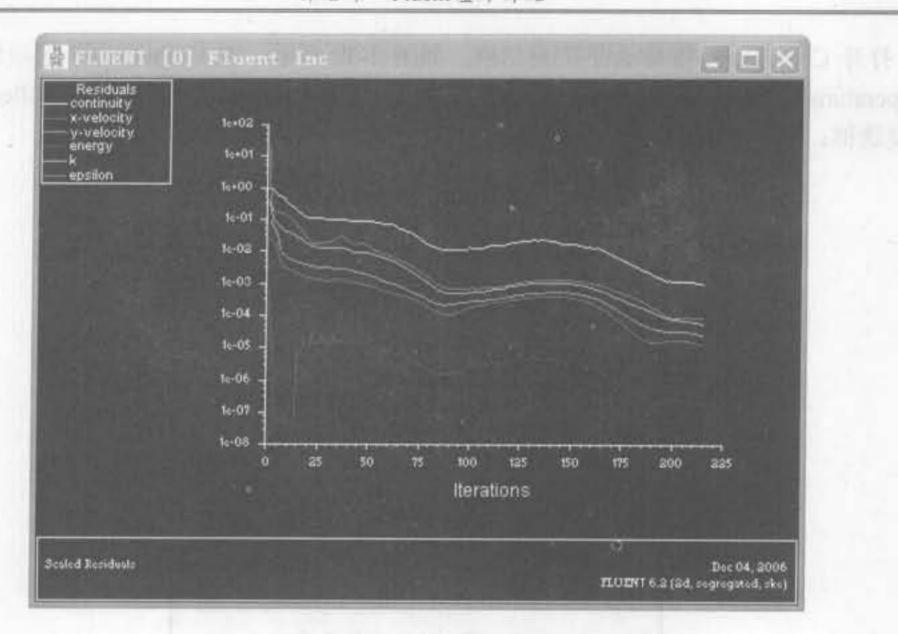


图 2-30 残差曲线图

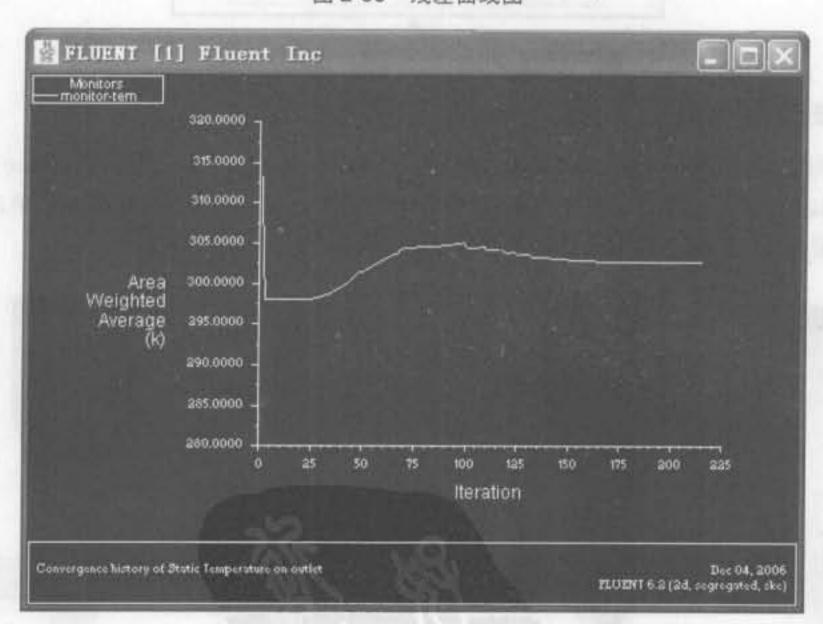


图 2-31 出口温度曲线图

16. 保存 data 文件(jet-reactor.dat)

操作:选择 File→Write→Data 命令。 在打开的对话框的 Data File 文本框中输入文件名,单击 OK 按钮。

17. 显示温度云图

操作: 选择 Display→Contours 命令。

打开 Contours(等值显示设置)对话框,如图 2-32 所示,在 Contours of 选项组中选择 Temperature(温度)和 Static Temperature(静态温度);在 Options 选项组中选中 Filled(填充方式)复选框;单击 Display 按钮,将显示如图 2-33 所示的计算域中温度场分布。

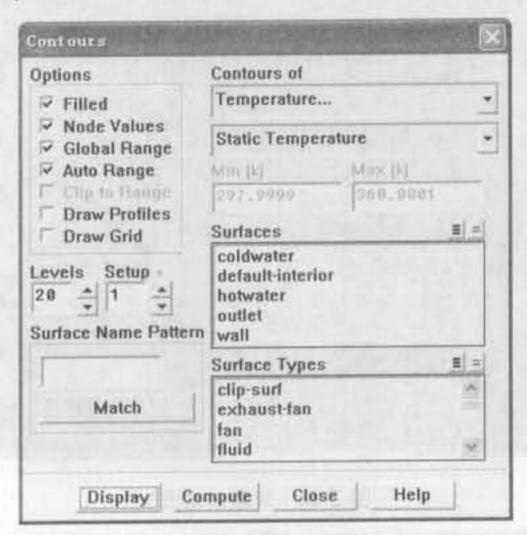
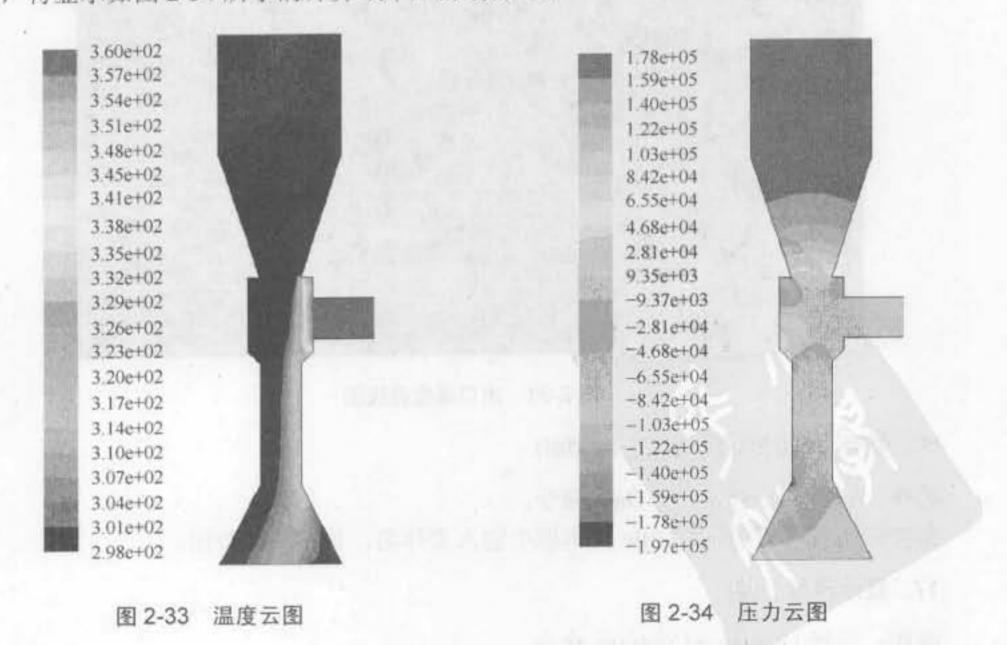


图 2-32 Contours(等值显示设置)对话框

18. 显示压力云图

在如图 2-32 所示的 Contours 对话框中的 Contours of 选项组中选择 Pressure (压力)和 Static Pressure(静态压力); 在 Options 选项组中选中 Filled(填充方式)复选框;单击 Display 按钮,将显示如图 2-34 所示的计算域中压力场分布。



19. 显示速度云图

在如图 2-32 所示的 Contours 对话框中的 Contours of 选项组中选择 Velocity(速度)和 Velocity Magnitude(速度大小); 在 Options 选项组中选中 Filled(填充方式)复选框;单击 Display 按钮,将显示如图 2-35 所示的计算域中速度场分布。

20. 显示速度矢量图

操作: 选择 Display - Velocity Vectors 命令。

打开 Vectors(速度矢量设置)对话框,如图 2-36 所示,保持默认设置,单击 Display 按钮,则将显示如图 2-37 所示的计算域中速度矢量图。

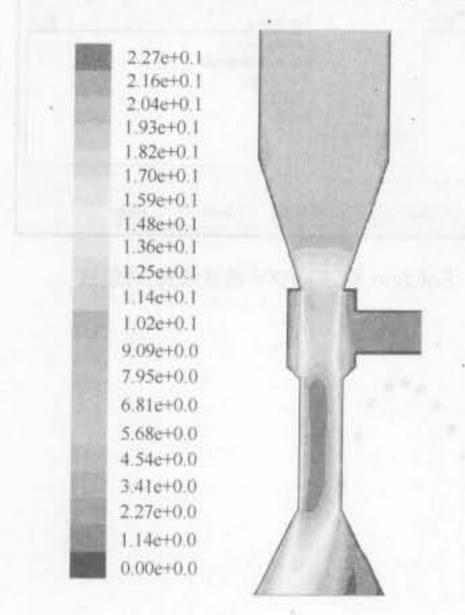


图 2-35 速度云图

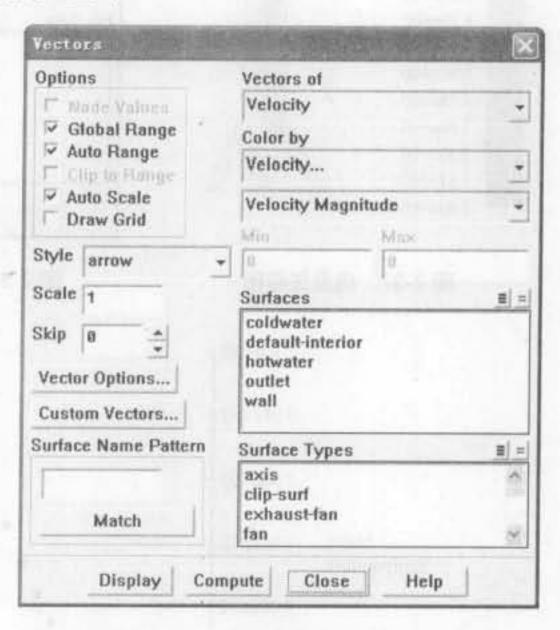


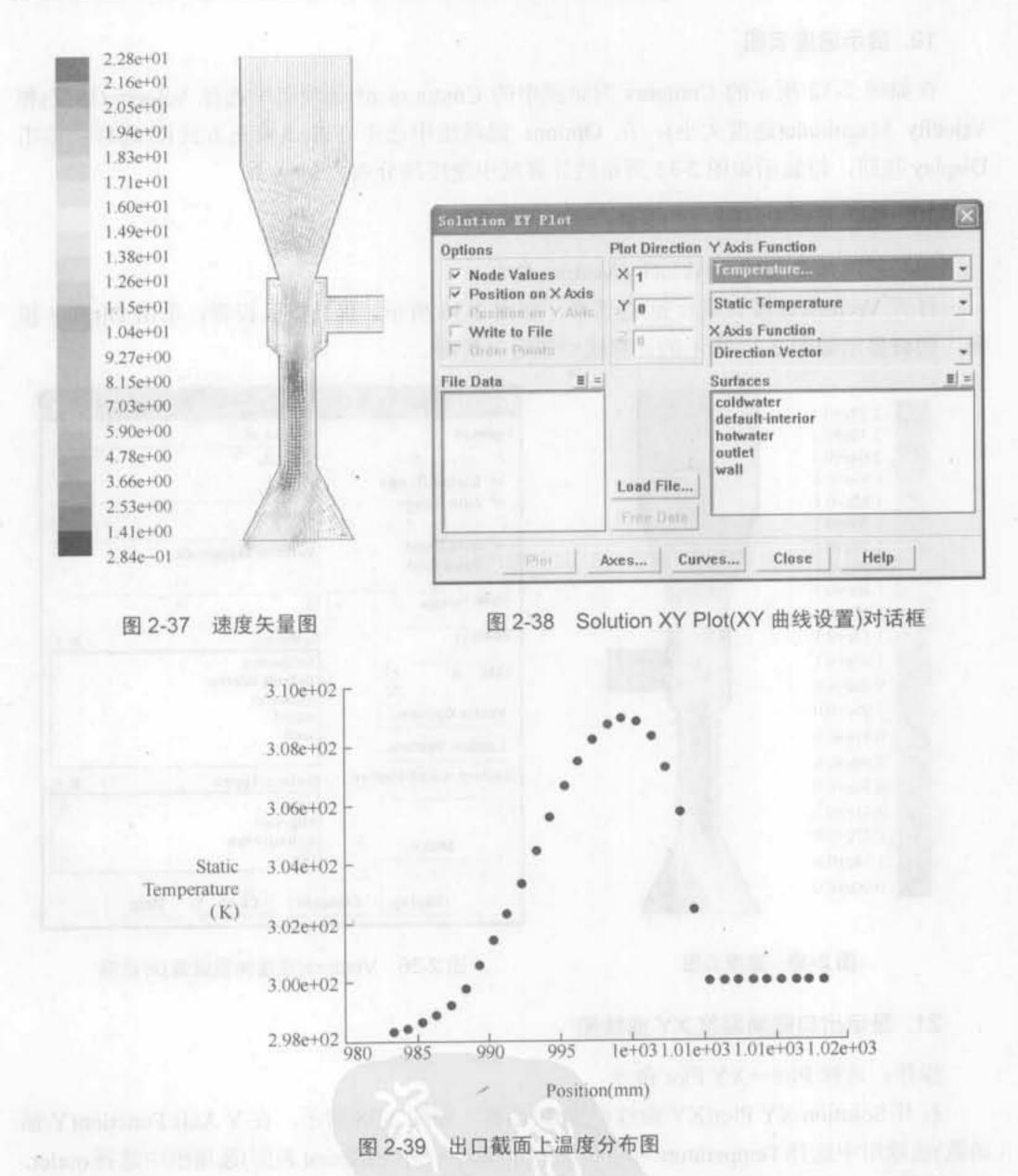
图 2-36 Vectors(速度矢量设置)对话框

21. 显示出口截面温度 XY 曲线图

操作:选择 Plot→XY Plot 命令。

打开 Solution XY Plot(XY 曲线设置)对话框,如图 2-38 所示,在 Y Axis Function(Y 轴函数)选项组中选择 Temperature 和 Static Temperature;在 Surfaces(表面)选项组中选择 outlet,其他保持默认设置,单击 Plot 按钮,则将显示如图 2-39 所示的出口截面上的温度分布图。

TUGINI ALL A NEVS IN 18 10 TR



☞ 注意: Fluent 中还有很多后处理方式,可根据自己的需要进行计算结果的处理。

2.4 Fluent 读取 Ansys 网格的操作

Fluent 除了可以读取 Gambit 的网格文件, 还可以读取其他软件的网格文件, 如 Ansys、Patran、TGrid、GeoMesh、preBFC、ICEMCFD、I-DEAS、Nastran 等。这里介绍读取 Ansys 网格文件的方法及实例。