2003 年 4月

文章编号: 1000-8055(2003)02-0283-06

三维直叶栅非定常流动的并行计算研究

张志斌¹, 李新亮², 沈孟育¹

(1. 清华大学 工程力学系, 北京 100084;

2 中国科学院 力学研究所LNM 国家重点实验室,北京 100080)

摘要: 流动分离直接关系到压气机运行的安全性与效率,对分离流动的研究是叶轮机械真实流动研究中的一个重大课题。本文针对三维压气机单转子叶片中截面所构成的三维直叶栅跨音速分离流开发了通用数值计算程序,该程序基于B-L 湍流模型及高精度差分方法。多种工况的数值计算显示本程序结果与实验值吻合比较理想,验证了程序的正确性。10 攻角下分离区脉动压力的频谱与实验结果的数量级吻合,说明本程序能够较好地模拟大攻角分离流这种非定常复杂流动。为了提高计算规模及计算速度,作者对程序进行了并行化并针对微机机群系统进行了并行优化。实际计算表明本程序具有较高的并行效率。 关键 词: 航空、航天推进系统;分离流;B-L 模型;高精度差分格式;并行计算中图分类号: O241.3 文献标识码:A

Parallel Numerical Study of the Unsteady Flow in 3-D in ensional L inear Cascade

ZHANG Zhi-bin¹, LIX in-liang², SHEN M eng-yu¹

(1. T singhua U niversity, Beijing 100084, China;

2 LNM, Institute of Mechanics, Chinese A cademy of Sciences, Beijing 100080, China)

Abstract Dynamic separation is directly connected with the issue of the safety and economy in compressor operation. Therefore, the study of separated flow is of great significance in the investigation of flow field in turbom achinery. In this report a general program code for numerical simulation of 3-D in ensional linear compressor cascade is developed. In this code, high accuracy difference schemes and B-L turbulence model are used. For testing the code, numerical simulations of the 3-D in ensional flow field in compressor cascade for various attack angles are performed and compared with experimental results. The numerical results agree well with the corresponding experimental results, thus the code is verified. The spectrum of pressure fluctuation at the attack angle of 10 degree agrees with those from experiment qualitatively, it shows that this code can be used to simulate the dynamic sparational flow. The code is deserialized and optimized for PC Cluster, actual computations show that the code has very high parallel efficiency.

Key words: aero space propulsion; dynamic separation; B-L turbulence model; high accuracy difference scheme; parallel computation

1 引 言

叶轮机械内部的流动分离经常发生^[1,2], 难以 完全避免, 压气机中气流为扩压流动, 因而分离更 容易出现, 且更加严重。较大的分离往往会触发叶 片的失速颤振或引起压气机喘振,进而造成严重 的事故。认识压气机内部真实流动的特点,特别是 流动分离的发生、发展规律,进而对分离进行控制 和利用,对于提高压气机的安全性,改善其性能都 具有重要的意义。对压气机分离流的研究目前有

收稿日期: 2002- 01- 17; 修订日期: 2002- 05- 08

作者简介: 张志斌(1974-), 男, 山西灵石人, 清华大学工程力学系博士生, 主要从事计算流体力学研究

^{© 1994-2009} China Academic Journal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://www.cnki.net

实验及数值计算两种手段。与实验相比,数值计算 具有周期短,所需资源少的优点。数值计算可以给 出整个流场的全部信息,这是目前的实验手段无 法得到的。数值计算与实验相互配合,是研究压气 机分离流的有效手段。

对于叶轮机械,早期的数值计算多数采用低 精度的数值方法和较粗糙的计算网格,其结果往 往是得到一组定常解。这些计算对于解决实际工 程问题是有意义的,但对于研究流动机理,特别是 研究大范围分离流的发生、发展机制及控制方法 则帮助不大。因此,运用高精度数值方法及精细的 计算网格,开发可以模拟叶轮机械大攻角非定常 分离流的数值计算程序,对于分离流的机理研究 是很有意义的,国内外不少学者已经进行了相应 的工作。

流场的数值模拟中存在无粘和有粘两大类方 法。由于无粘方法忽略了流体粘性,因此无法对分 离流动进行正确的模拟。有粘方法直接求解完全 粘性_N-S 方程,具有扎实的物理基础,可以模拟 包括大范围分离流在内的各种流动,该方法已经 成为目前计算流体力学的主攻方向。

与其他方法相比, 求解完全粘性的N-S 方程 对计算机的容量及计算速度需求很大, 这是限制 该方法应用的主要原因之一。目前兴起的并行计 算可以大幅提高数值计算的规模和速度, 克服了 计算机容量及速度对求解完全N-S 方程的限制。 在并行计算中, 首先对计算区域进行分解, 不同区 域的数值计算由不同处理器独立完成, 处理器之 间通过数据交换来完成区域间的耦合。并行计算 需要并行计算机, 微机机群 (PC Chuster) 是目前非 常流行的并行机系统, 该系统简单, 易于构建和维 护, 并且具有非常高的性能—价格比, 是并行计算 的有效工具。

本文开发了适用于跨音速压气机三维分离流 数值模拟的并行计算程序。该程序采用 5 阶精度 的迎风差分格式及 6 阶精度的中心差分格式。与 目前工程计算中采用的低精度格式相比,本方法 的耗散误差及色散误差更小,数值精度更高,适合 于含有分离的非定常复杂流动的数值计算。为了 减少计算量,本文采用 B-L 湍流模型,该湍流模 型在叶轮机械流场数值计算中被广泛采用^[3]。实 际算例表明,本文的数值方法是有效的。

为了提高计算规模及缩短计算时间,本文对 程序进行了并行化并针对机群系统进行了优化, 在微机机群上的实际计算表明,本程序具有很好 的并行效率。为了考核程序,本文对三种攻角下三 维直叶栅内部流动进行了数值模拟,叶片表面压 力分布与实验值吻合较好,验证了本程序的正确 性。同时在 10 攻角时得到了大范围分离流场,分 离区瞬时压力的脉动频谱与实验得到的频谱范围 的数量级吻合。

本文开发的数值计算程序可以部分地代替实 验进行压气机叶栅大攻角分离流的研究,以认识 涡脱落的发生、发展规律,流场结构与气动参数的 关联等特点,认识涡脱落对于叶栅气动性能的影 响,为减少流动损失,提高叶栅气动性能及安全性 提供线索。

2 数值计算方法

2.1 控制方程

在一般惯性曲线坐标系(ξ,ηζ)中,无量纲的 守恒形式的三维可压缩N-S 方程可表达如下^[4]:

 ∂E

δξ

 $+ \frac{\partial F}{\partial \eta} + \frac{\partial G}{\partial \zeta} = 0$

(1)

$$Q = Q/J$$

$$\hat{E} = \frac{1}{J} (\xi_{t}E + \xi_{f}F + \xi_{f}G)$$

$$\hat{F} = \frac{1}{J} (\eta_{E} + \eta_{F} + \eta_{G})$$

$$\hat{G} = \frac{1}{J} (\zeta_{E} + \zeta_{F} + \zeta_{G})$$

2 2 边界条件

在本文数值计算中,边界条件分为以下几种 类型:

(1)进口边界条件:对于轴向亚音速来流,需 给定四个流动参数。本文采用的方法是,进口给定 总压、总温和两个进气角。

(2) 出口边界条件: 对于轴向亚音速出流, 需 给出一个流动参数, 本文给定为出口处的静压。

(3)壁面边界条件:在叶栅表面、轮毂面和机 匣面等固体壁面上,我们采用无滑移条件。对于温 度采用绝热条件 ∂T /∂n= 0。

(4) 周期性边界条件: 在周期性区域的对应 边界点处, 全部流动参数满足周期性条件。

2 3 湍流模式

压气机叶栅内的流动为湍流运动,本文采用 湍流模式理论,将湍流对流动的影响归结为对运 动粘性系数的影响。

$\mu = \mu_{L} + \mu_{T}$ 其中, μ_{L} 为流体的分子粘性系数, 由 Sutherland

公式确定:

$$\mu_{\rm L} = \left(\frac{T}{T_0}\right)^{3/2} \frac{T_0 + S_0}{T + S_0}$$

其中:

$$T_0 = 273 \text{ K}$$
, $S_0 = 124 \text{ K}$

μτ 为湍流粘性系数,该系数由湍流模式决定。

$$Pr = \mu/(\mu_{\rm L} P n_{\rm L}^{-1} + \mu_{\rm T} P r_{\rm T}^{-1})$$

其中: P n = 0.70 为层流普朗特数, P r = 0.86 为 湍流普朗特数。

本文采用Baldwin-Lomax 代数湍流模式计算 湍流粘性系数 μ_{T} :

$$\mu_{\rm T} = \begin{cases} \mu_{\rm Tinner} , & y & y \, {\rm crossover} \\ \mu_{\rm Touter} , & y & y \, {\rm crossover} \end{cases}$$

其中:

$$\mu_{\text{Tinner}} = \rho l^{2} |\omega|$$

$$l = ky [1 - \exp(-y^{+}/A^{+})]$$

$$|\omega| =$$

$$\sqrt{(u_{y} - v_{x})^{2} + (v_{x} - w_{y})^{2} + (w_{x} - u_{z})^{2}}$$

$$y^{+} = \frac{y \sqrt{\rho_{w} \tau_{w}}}{\mu_{w}}$$

$$\mu_{\text{Touter}} = KC_{\text{cp}} \rho F_{\text{wake}} F_{\text{kbb}}(y)$$

$$F_{\text{wake}} = \min(y_{\text{max}} F_{\text{max}}, C_{wk} y_{\text{max}} q_{\text{dif}}^{2} / F_{\text{max}})$$

$$F(y) = y |\omega| [1 - \exp(-y^{+}/A^{+})]$$

$$F_{\text{kbb}}(y) = [1 + 5 \cdot 5(y C_{\text{kbb}} / y_{\text{max}})]^{-1}$$

$$\textbf{Lztp}, 模式常数为:$$

 $A^{+} = 26$, $C_{\text{qp}} = 1.6$, $C_{\text{kleb}} = 0.3$

 $C_{wk} = 0.25$, k = 0.4 , K = 0.0168y crossover 定义为 $\mu_{Tinner} = \mu_{Touter}$ 时的 y 值, y_{max} 定义为 F(y)最大时的 y 值, F_{max} 为 F(y)的最大值, q_{dif} 为 沿物面法线上边界层内最大速度与最小速度的差 值。

2 4 数值格式

0

本文采用差分法对N-S 方程进行离散,时间 推进采用三步三阶 Runge-Kutta 方法,设原N-S 方程为:,*Q* = *F*(*Q*)其中*F*(*Q*)为右端项,则:

$$Q^{(1)} = Q^{n} + F(Q^{n})\Delta t$$

$$Q^{(2)} = \alpha Q^{n} + \beta_{1}(Q^{(1)} + FQ^{(1)})\Delta t$$

$$Q^{(3)} = \alpha Q^{n} + \beta_{2}(Q^{(2)} + FQ^{(2)})\Delta t$$

$$Q^{n+1} = Q^{(3)}$$

其中: $\alpha_1 = 3/4$, $\beta_1 = 1/4$

 $\alpha_{\rm I} = 1/3 \quad , \quad \beta_{\rm I} = 2/3 \quad$

对于无粘项,采用矢通量分裂技术:

$$f_I = f_I^+ + f_I^-$$

分裂后分别采用 5 阶精度的迎风差分格式求 解,对于正通量,采用如下差分格式:

$$f_{j} = \frac{1}{\Delta x} (a_{1}f_{j-3} + a_{2}f_{j-2} + a_{3}f_{j-1} + a_{4}f_{j} + a_{5}f_{j+1} + a_{6}f_{j+2})$$

其中系数为:

$$a_1 = -\frac{1}{30}$$
, $a_2 = \frac{1}{4}$, $a_3 = -1$
 $a_4 = \frac{1}{3}$, $a_5 = \frac{1}{2}$, $a_6 = -\frac{1}{20}$

对于负通量,采用如下差分格式:

$$f_{j} = \frac{1}{\Delta x} (a_{1}f_{j-2} + a_{2}f_{j-1} + a_{3}f_{j} + a_{4}f_{j+1} + a_{5}f_{j+2} + a_{6}f_{j+3})$$

其中系数为:

$$a_{1} = \frac{1}{20} , \quad a_{2} = -\frac{1}{2}$$

$$a_{3} = -(1/3) , \quad a_{4} = -1$$

$$a_{5} = -\frac{1}{4} , \quad a_{6} = \frac{1}{30}$$

3 并行计算及程序的并行化

3.1 并行计算简介

所谓并行计算,就是将一个计算任务分配给 多个处理器,这些处理器同时进行计算,每个处理 器完成该任务的一部分,以达到提高计算速度及 提高计算容量的目的。

3 2 本文数值计算的并行化及其优化

并行计算的基本思路就是把一个任务分配给 多个处理器,由每个处理器相对独立地承担计算 任务。为了提高并行效率,一个好的任务分配方案 需要考虑任务的均衡性及减少节点间的耦合。对 于机群系统,节点间一般采用通用网络(基于 TCP/IP 的以太网),同CPU 与内存之间的通信 速度相比,节点间的通信要慢许多。因此尽量减少 节点之间的数据交换是提高并行效率的关键之 一。



图 1 区域分割示意图

Fig 1 Diagrammatic sketch of domain partition

图 1 为计算任务分割原理示意图。假设有两 个CPU 参与并行计算,则左半部分计算区域网格 点上的计算任务分配在 CPU 1 上,右半部分区域 的计算任务分配在 CPU 2 上。对计算方法进行分 析发现,在求 x 方向导数 $\partial f / \partial x$ 时,两半部分交 界的区域(图中的阴影区域)需要交换数据;其他 计算(包括流通矢量分裂,计算 y, z 方向导数,时 间推进)无需交换数据,而且即使在求 x 方向导 数时,交界区域之外的点也无需交换数据。因此数 据交换量与计算量相比是很小的。两个CPU 之间 的数据交换是通过互相发送—接收消息来完成 的。

对于本计算问题,由于计算区域的狭长性,本 文采用一维分割,只是沿 *x* 方向对计算域进行分 割。举例而言,本文采用的计算网格沿 *x*,*y*,*z* 方 向为 150 × 41 × 31,若采用 3 个节点(CPU)进行 并行计算,则每个节点上计算的网格点为 50 × 41 × 31。

本文根据机群的特点对程序进行了并行优 化,采用区域边界交叠技术进行边界通信优化,减 少了区域边界的通信量;同时将长消息切割成若 干短消息进行发送/接收,避免了多对多通信时的 消息死锁现象。

3 3 本程序的并行效率

率。

以工况 D t-60 的并行计算(计算网格 150 × 41 × 31)为例,说明本程序的并行计算效率。本计算在清华大学工程力学系 SM C 气动技术中心的 微机机群上进行,该机群是由 16 台 P III 733 微机 组成的,单机内存为 512 M bytes。

表1为每步计算需要的CPU 时间及并行效

表 1 每步计算需要的 CPU 时间及并行效率

Table 1 CPU time per step and parallel efficiency

节点数	1	2	3	5	6
CPU 时间/s	10.3	5.5	3.7	2.7	2.3
并行效率/%		93.6	92.8	76.3	74.6

其中:

并行效率 = $\frac{\oplus CPU 计算所需时间}{2}$

- 多CPU 计算所需时间 × CPU 数

从表 1 可以看出,本程序的并行效率是较高的。当并行节点数增加时,并行效率有下降的趋势,这是因为当运行节点增加时,消息量与计算量的比值会增加。当计算规模加大时,并行效率将会提高。

4 典型算例及结果分析

本文共计算了三个典型算例(针对同一叶 片),基本参数如表 2。

本文是针对三维压气机单转子叶片中截面所 构成的三维直叶栅进行数值模拟,其叶片的几何 参数如下:弦长 80.01 mm,叶展 160 mm,栅距 53.6 mm,安装角 70.12 °几何进气角 48.4 °几何 出气角 91.23 °展弦比为 2。本文采用的计算网格 为 150×41×31,并行节点数为 3。由于本文是非 定常计算,我们是通过观察测点静压随时间的变 化曲线来确定非定常数值模拟的收敛,当测点静 压随时间的变化曲线达到准周期状态,而且这种 准周期模式不随时间变化时,我们即认为计算达 到收敛。

图 2 为工况 D t-60 中截面上叶片表面时均压

Table 2 Basic parameter of 3 cases							
编号	攻角/()	进口ма	进口Re	进口总温/K	进口总压/Pa	出口静压/Pa	
D t-60	0	0.503	0.832×10^{6}	302.4	106309	94170	
D t-69	6	0.506	0.821×10^{6}	302.7	105612	94050	
D t-72	10	0.6	0.983×10^{6}	308.0	111368	93980	

表 2 三种工况的基本参数 Table 2 Basic parameter of 3 cases

力分布图,其中的曲线表示本文的计算值,符号表 示实验值,可以看出,本文的结果同实验吻合较 好。图 3为Dt-60中截面的熵等值线图。从图 2的 实验结果来看,尾缘发生了一定的分离。





Fig 2 Pressure distribution at center plane for case D t-60





图 4 为工况D t-69 中截面上叶片表面时均压 力分布图,其中的曲线表示本文的计算值,符号表 示实验值,可以看出,本文的结果同实验吻合较 好。

图 5 为D t-69 中截面的熵等值线图。可以看出, 流场在叶栅尾缘附近存在分离区, 但分离范围不大。



图 4 工况D t-69 中截面上的压力分布图

Fig 4 Pressure distribution at center plane for case D t-69



图 5 工况D t-69 中截面的熵等值线图 Fig 5 Entropy contour at center plane for case D t-69

图 6 为工况D t-72 中截面上叶片表面时均压 力分布图,其中的曲线表示本文的计算值,符号表 示实验值,可以看出,本文的结果同实验吻合较 好。

图 7 为工况Dt-72 中截面的熵等值线图,可 以看出在 10 攻角下,吸力面上出现了大范围的 分离区。

图 8 为该工况下三个固定点处的瞬时(无量 纲)压力随时间变化图。这三个固定点的位置分别 为: Point 1 (0.995, 0.391, 1), Point 2 (2.964, 0.422, 1), Point 3 (0.942, 0.373, 1)。这三个测点 均位于分离区内,从图中可以看出这三个点上的 压力波动幅度非常大,这说明从叶栅上脱落的涡 是很强的。







图 7 工况Dt-72 中截面的熵等值线图 Fig 7 Entropy contour at center plane for case Dt-72

图 9 为测点 3 上脉动压力的频谱图, 从中可 以看出, 最高峰值出现在 250 Hz 左右, 实验测得 的频谱峰值出现在 590 Hz, 两者的数量级吻合, 但数值尚有一定的差别, 我们解释如下: 由于空风 洞的吹风实验并非是严格的定常流, 而是有一定 的脉动频率, 实验所测得的频谱峰值包含这一脉 动频率的影响, 但数值计算尚未考虑这一影响, 另 外湍流模式对于非定常流动频率的影响也是一个 未知的因素, 总之, 由于本文是初步的研究以及实 际问题的复杂性, 实验与数值计算所得的频谱峰 值尚有一定的差别, 在后续的研究工作中会进一 步系统地探讨这个问题.

从以上结果可以看出,本文采用的雷诺平均

7







图 9 测点 3 上无量纲脉动压力的频谱图 Fig 9 Spectrum of non-dimensional fluctuant pressure at check point 3

N-S 方程加B-L 湍流模型的方法可以较好描述 本类流动,采用高精度差分格式可以取得较好的 数值结果。本文开发的数值计算程序对于跨音速 叶栅大范围分离流是有效的。

参考文献:

- W ei N ing, L i He Som e M odelling Issues on Trailing Edge Vortex Shedding[R] 99- GT- 183
- [2] Carscallen W E, Currie T C, Hogg S I, Gostebw J P. Measurement and Computation of Energy Separation in the VorticalWake Fbw of a Turbine Nozzle Cascade [J] J. of Turbom achinery, 1999, 121(4): 703-708
- [3] Baldwin B, Lomax H. Thin Layer Approximation and A lgebraic Model for Seperated Flows [R]. A IAA - 78- 257.
- [4] Dale A, Anderson, et al Computational Fluid M echanics and Heat Transfer [M]. New York: Hem isphere Publishing Corporation, 1984