文章编号: 1006-2467(2004) 10-1691-04

准动态模型的直冷式冰箱系统仿真

卢智利¹, 国良¹, 黄 斌²
(1.上海交通大学 制冷与低温工程研究所,上海 200030,
2. 佛山市 立德工程监理有限公司,佛山 523800)

摘 要:在分析了冰箱冷凝器 蒸发器的瞬态过程对系统动态过程影响较小后,对冰箱冷凝器 蒸 发器采用了稳态模型,建立了冰箱仿真的准动态模型.通过动态模型及实验数据的比较发现,冰箱 仿真采用准动态模型同样能与实验数据吻合得很好.运行中发现,准动态模型不仅提高了仿真程序 运行的稳定性,而且程序运行的速度提高了 25% 左右.

关键词:冰箱;系统仿真;准动态模型;冷凝器;蒸发器 中图分类号: TB 65 文献标识码: A

Quasi Dynamic Simulation of Refrigerator Freezer

 $LU Zhi + i^1$, $DING Guo + iang^1$, $HUANG Bin^2$

(Inst. of Refrigeration and Cryogenics, Shanghai Jaotong Univ., Shanghai 200030, China; Fushan Lide Project Supervisory Ltd., Fushan 523800)

Abstract: Based on the analysis that the transient characteristics of condenser and evaporator have little influence on dynamic performance of refrigerator/freezer, a quasi-dynamic model of refrigerator/freezer simulation was developed, in which steady models are developed for condenser and evaporator. The quasi-dynamic model predicts the performance of refrigerator/freezer as accurately as the dynamic model, but it is more stable and consumes 25% less time than the dynamic model.

Key words: refrigerator/freezer; system simulation; quasi-dynamic model; condenser; evaporator

文献 [ト 3中对直冷式冷冻冷藏箱(简称冰箱) 进行动态仿真时,对压缩机.毛细管采用稳态模型, 而对蒸发器、冷凝器、箱体采用动态模型(简称动态 模型).蒸发器、冷凝器采用动态模型,限制了系统仿 真的时间步长,影响了系统仿真的稳定性^[3],使得仿 真软件运行速度较慢.运行的稳定性较差.本文把蒸 发器、冷凝器改为稳态模型,对压缩机、毛细管仍采 用稳态模型,对箱体仍采用动态模型,对冰箱系统进 行了动态仿真(简称准动态模型).

1 数学模型

由于本文重点研究的是蒸发器、冷凝器模型,因此,对于压缩机、毛细管、箱体模型^[2~5]不作具体介绍.

1.1 冷凝器模型

1.1.1 对象分析 在系统仿真中,冷凝器的动态特 性主要反映在装置的开,停机过程中.压缩机刚开机 时,流入冷凝器的制冷剂量远大于流出的,压缩机排 出的制冷剂气体温度又较高,故冷凝器中制冷剂的 温度和压力上升较快.系统从开机到运行平衡这一

收稿日期: 2003-09-24

作者简介: 卢智利 (1976-),男,江西崇仁人,博士生,主要研究制冷空调系统的数值仿真与换热器的换热强化.丁国良 (联系人),男,教授, 博士生导师,电话 (Tel.): 021-62932110; E-mail: glding@. sjtu. edu, cn ?1994-2015 China Academic Journal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://www.cnki.net

过程持续时间很短 (几分钟)^[6-8]. 从压缩机停机到 系统达到基本平衡的时间与开机过程的时间相当. 因此开、停机过程对整个装置的能耗影响较小,在 $3\% \sim 5\%$,由冷凝器造成的损失更小.在开机过程之后,系统冷凝器的温度和压力变化主要是由边界条件(上下箱内的温度)的改变造成的,在上下箱温度 较大的变化范围内(从 θ_{amb} 32°C分别下降到3°C和 – 18°C左右),冷凝温度 θ_c 的变化在4~8°C,而所耗 的时间在1.5~2.5 h,甚至更长.因此在某一不太 长的时间间隔内,冷凝器内的温度和压力变化更小. 因此,假定在任意时刻冷凝器都处于稳定运行,对系 统的影响非常小,可以对冷凝器采用稳态模型.本文 对凝器采用分相集中参数模型.

1.1.2 冷凝器基本方程 在对冷凝器建模时采用 如下假设:① 管内制冷剂作一维流动;② 将环境温 度视为常数;③ 气相和液相处于热力平衡,任意流 道横截面上压力均匀分布;④ 忽略轴向导热、沿程 压降、流体动能 流动功和重力做功.

冷凝器稳态模型基本微分方程:

质量方程

$$\mathrm{d}q_m / \mathrm{d}x = 0 \tag{1}$$

能量方程

$$\frac{\mathrm{d}(q_m h)}{\mathrm{d}x} + \operatorname{Tr} D \cdot \Delta \theta_{\mathrm{m}} = 0 \qquad (2)$$

式中: h 为单位质量焓; q_m 为质量流量; T为换热系数; $\Delta \theta_m$ 为换热对数平均温差; D 为冷凝器内径. 对式(1)(2)进行离散得,

$$q_m = q_{m_0} \tag{3}$$

$$q_{m_0}(h^{\circ} - h^{i}) + \operatorname{Tr} D \cdot \Delta \theta_{\mathrm{m}} \cdot \Delta x = 0 \qquad (4)$$

对各单一相区 (过热区、两相区及过冷区), q_m 。 为压缩机流量; h^i , h^o 分别为该相区的进出口焓; T为 该相区平均换热系数; 物性及换热系数的定性温度 为该相区的算术平均温度 $\sigma_i \Delta_x$ 为该相区的长度.

1.1.3 冷凝器 对流换热系数 由于冷凝器温度较高,空气侧换热系数除考虑自然对流外,还要考虑辐射换热^[9]:

$$T_{o} = T_{r} + T_{c}$$
(5)

$$T_{c} = c_{1} \left(\theta_{c} - \theta_{amb}\right)^{c_{2}}$$
(6)

$$T_{\rm r} = Xe \frac{\theta^4 - \theta_{\rm amb}^4}{\theta - \theta_{\rm amb}}$$
(7)

式中: T₆为自然对流换热系数; c_{k} c_{2} 为实验回归系数; T₆为辐射换热系数; 黑体辐射常数 $e=567 \mu W / (m^{2} K^{4}); 黑度 ~ 0.8.$

。内侧换热系数公式需区分单相区和两相区,单

相区 (过热区、过冷区) 换热系数采用 Dittus-Boelter 公式^[10]; 两相区对流换热系数采用 Shah 的经验关 联式^[11].

1.1.4 冷凝器算法 采用稳态模型的冷凝器算法 与动态算法有所不同.用稳态算法时,冷凝器的进出 口流量是相等的,且与压缩机与毛细管的流量相等.

为了使整个系统能循环计算,需要知道冷凝器 的出口状态.本文通过迭代冷凝器出口焓的方法来 求得冷凝器出口焓.从式(4)可知,如果已知冷凝器 的进出口状态,就可求出冷凝器的长度.如果冷凝器 出口焓假设合理,则求得的冷凝器长度与实际冷凝 器长度相等,这样就得到了冷凝器正确的出口焓^[5].

1.2 蒸发器模型

(1)对象分析.蒸发器的动态特性主要反映在 装置的开、停机过程中,其动态特性过程与冷凝器相同.在某一不太长的时间间隔内,蒸发器内的温度和 压力变化非常小.因此,假定在任意时刻蒸发器都处 于稳定运行.对系统的影响非常小,可以对蒸发器采 用稳态模型.蒸发器内部采用分相集中参数模型.蒸 发器基本微分方程及方程的离散与冷凝器相同.

(2) 对流换热系数.蒸发器的换热与冷凝器一样,也包括对流换热和辐射换热两部分.对流换热系数、辐射换热系数及总的换热系数公式形式与冷凝器相同,只是系数不同.

蒸发器内侧换热系数公式需区分单相区和两相 区.单相区换热系数采用 Dittus-Boelter公式^[10].两 相区对流换热系数采用 Wang^[12]换热系数公式,该 公式将整个两相区区分为湿壁区和干涸区,干涸点 质量干度取 0.85.

2 系统算法

本文采用三重迭代的系统算法,从外到内迭代 变量依次为蒸发器出口焓 (H_e°) 蒸发温度 (θ_e) .对应 的出口判断分别为充注量、 $H_s^\circ q^m$.系统算法流程如 图 1所示.

3 实验数据的比较与分析

本文以 RS165冰箱为例进行了空箱仿真,把准 动态模型的结果与动态模型的结果及实际数据进行 了比较.比较用的冰箱动态模型采用的是文献 [4]的 模型:冷凝器、蒸发器为动态模型,压缩机、毛细管为 稳态模型,箱体为动态模型.

图 2是 $\theta_{amb} = 2S_G$ 冰箱去除控制后的准动态 仿真与动态仿真性能曲线.图 3是 $\theta_{amb} = 32^\circ$ C时压 缩机有开停的仿真曲线及实验数据,从图 2.3可以



 m_{chg} 一冰箱制冷剂的实际充注量 $m_{chg,caT}$ 制冷剂充注量 的计算值 $q_{m_{cap}}$ 一毛细管质量流量的计算值 $q_{m_{cap}}$ 一压 缩机质量流量的计算值

图 1 冰箱准动态仿真系统算法流程图

Fig. 1 Flowchart of the quasi-steady simulation system algorithm

看出,准动态模型与动态模型第 1次开机误差比较 大.这主要是因为准动态模型在任何时刻假设制冷 系统中各部件的流量是相等的(即准稳态).第 1打 冷过程,准动态模型与动态模型的仿真结果与实验 数据也比较大.这是因为刚开机时,压缩机吸取了大 量润滑油,并把润滑油送到需要润滑的部件,而润滑 油在系统内的分配及对系统性能的影响很难用数学 模型来描述.第 1次打冷结束后,准动态模型与动态 模型一样,都能与实验数据有较好的吻合.从而说 明,用准动态模型代替动态模型,不会造成仿真精度 的损失.

同时,对冰箱耗电量实验及冷冻能力实验进行 了仿真预测与实验测试.准动态模型预测的冰箱日 耗电量为 0.72 kW°h,动态模型预测的日耗电量 为 0.73 kW°h,实验测试数据为日耗电量 0.75



图 3 带有控制策略冰箱仿真曲线 Fig. 3 Simulatoin curves of refrigerator-freezer

with control strategy

kW。h.准动态模型预测的冰箱日耗电量比动态模型预测的结果略小,它们都略小于实验结果.这主要 是因为准动态模型在启动时的瞬态过程比动态模型 平稳,而且它们都比实验过程平稳(从图 3的压力曲 线可以看出).对冰箱冷冻能力的预测及实验表明, 3.5 kg实验包从 25°C 降到 – 18°C,准动态模型预测 的时间为 22.3 h,动态模型预测的时间为 22.5 h, 实验测试结果为 22.8 h.准动态模型预测的时间比 动态模型预测的时间略短.这是因为准动态模型假 设冷凝器 蒸发器任何时候流量都是平衡的,是稳定 状态,在此情况下压缩机的耗电量比动态的耗电量 要小.而制冷量要比在动态下的制冷量大.

通过对各种不同结构的冰箱进行仿真,发现准 动态仿真的稳定性比动态仿真的稳定性好,仿真速 度也比动态仿真速度要快.以 RS165冰箱为例,在 θ_{amb}= 32[°] (时的空箱仿真中,动态模型仿真 15个开 停周期需要 216 s,而准动态模型需要 162 s(所用计 算机为 Acer Veriton 7100-M),运行速度提高了 25%.动态仿真的速度慢主要是由于压缩机启停时, 制冷剂在制冷循环各部件中的迁移造成了动态模型 的时间步长非常小(约 0.01 s).而对于准动态模型 而言,由于采用了任意时刻系统中各部件质量流量 是相等的假设,使时间步长可以非常大(约 60 s).

4 结 语

本文对冰箱冷凝器、蒸发器的动态特性进行了 分析,在此基础上建立了冷凝器、蒸发器的稳态模型,从而建立了冰箱仿真的准动态模型.通过与动态 模型及实验数据的比较发现:采用准动态模型,对于 仿真精度的影响可忽略;准动态模型的稳定性比动 态模型好;准动态模型增大了系统仿真的时间步长, 使得仿真速度提高了 25% 左右.

参考文献:

- Yuan Xiuling, Chen Youhong, Xu Deling, et al. A computer simulation and experimental investigation of the working process of a domestic refrigerator [A]. Proceedings of the XVIII International Congress of Refrigeration [C]. Montreel, Canada [s. n.], 1991.1198-1202.
- [2] 沈宇纲.直冷式冷冻冷藏箱动态仿真和软件开发 [D].上海:上海交通大学动力与能源工程学院, 2002

- [3] 丁国良.张春路.制冷空调装置仿真与优化 [M].北京:科学出版社,2001.
- [4] 张春路,丁国良,李 灏.绝热毛细管性能模拟的平均 参数模型 [J].上海交通大学学报,1999,33(8):934-938
 ZHANG Chun-Ju, DING Guo-Jiang, LI Hao. New th ree-zone model for performance prediction of adia-

batic capillary tubes [J]. Journal of Shanghai Jiaotong Univ, 1999, 33(8): 934–938.

- [5] 张春路,丁国良,陈芝久.空调动态负荷变步长计算方法[J].上海交通大学学报,1999,33(3):251-254.
 ZHANG Chun-lu, DING Guo-liang, CHEN Zhi-jiu-Air-conditioning load calculation with variable time steps [J]. Journal of Shanghai Jiaotong Univ, 1999, 33(3):251-254.
- [6] 陈诒春,郑贤德,敖 宁,等.家用电冰箱制冷系统启动过程研究[J].制冷学报,1997(4): 52-56
 CHEN Yi-chun, ZHENG Xian-de, AO Ning, et al. Study of start-up process of refrigeration system for household refrigerator [J]. Chinese Journal of Refrigeration, 1997, (4): 52-56.
- [7] Ruhas P J, Bullard C W. Factors contributing to refrigerator cycling losses [J]. Int J Refrig, 1995, 18 168-176.
- [8] Krause P E, Bullard C W. Cycling and quasi-steady behavior of a refrigerator [J]. ASHARE Trans, 1996, 19(1): 1061-1070.
- [9] 李安桂,吴业正.冰箱钢丝管冷凝器的辐射换热特性
 [J].制冷学报,1998,(4):10-13.
 LI An-gui, WU Ye-zheng. An investigation on radiant heat transfer of wire-on-tube condenser [J]. Chinese Journal of Refrigeration, 1998, (4):10-13.
- [10] 杨世铭.传热学 [M].第 2版.北京:高等教育出版 社,1993.197-212.
- [11] Shah M M. A general correlation for heat transfer during film condensation inside pipes [J]. International Journal of Heat Mass Transfer, 1979, 22(4): 547– 556
- [12] Wang H, Touber S. Distributed and non-steadystate modeling of an air cooler [J]. International Journal of Heat Mass Transfer, 1991, 14(2): 98-111.