オートクレーブ内自然対流の3次元数値シミュレーション

伊東朋秋¹⁾ · 菊地正憲²⁾ · 平野公孝³⁾

3-Dimensional Numerical Simulations of Natural Convection in Autoclave

Tomoaki ITO, Masanori KIKUCHI, Hirano KIMITAKA

Abstract

Recently, there is a strong demand for the crystal device because the demand for various multimedia products increases rapidly. Therefore, the technology that manufactures synthetic quartz in large quantities quickly is needed. The micro manufacturing technology such as the photolithography technology is widely applied in an electronic industrial field. Therefore, the material that is free from linear defect and lattice defect is requested. To keep the high quality, it is necessary to prevent micro particle called Inclusion from mixing internally during the growth process of crystal. In general, the synthetic quartz is manufactured by the hydrothermal growth method in an autoclave. In this research, an autoclave size is over 600mm diameter and 14m internal depth. It is difficult to experiment in the autoclave, because it has a high temperature of over 300°C and a high pressure about 1200 atmospheres. Therefore, it is important to clarify the flow field in the autoclave by the numerical analysis for the enlargement of the autoclave, the quality improvement of the synthetic quartz, the cost reduction and the processing technology development of the synthetic quartz.

Key Words:

Natural Convection, Autoclave, Synthetic Quartz, Numerical Simulations, The Hydrothermal Growth Method

1. はじめに

近年,多種多様なマルチメディア機器の需要が急速 に増加し,それに伴い水晶デバイスの利用も急増して いる.また,人工水晶の電子工業分野において,電子 部品,電子デバイスの小型化に伴い微細加工技術が幅 広く応用されており,欠陥が少ない高品質の素材が求

1) 機械システム工学専攻大学院生

3) 機械システム工学科名誉教授

められている. 高品質のものを早く,大量に生産できる構造・技術が重要となっている. 一般に人工水晶は図1に示すオートクレーブと呼ばれる耐圧容器内で水熱合成法により製造される. オートクレーブ内は300℃,1200気圧ほどの高温高圧となるため,実験による研究は困難である. 従って,数値解析によりオートクレーブ内の流れの特徴を明らかにすることは,装置の大型化や人工水晶の品質向上,低コスト化,人工水晶製造技術発展のために重要である.

本研究では、数値流体解析ソフト FLUENT を用い

²⁾ 機械システム工学科教授

て数値解析を行い、オートクレーブ内の流れの解明、 図 2、図 3 に示すオートクレーブ内のバッフルと呼ばれる整流板が流れに及ぼす影響、育成枠が流れに及ぼす影響を調べることを目的とする.

2. 解析方法と物性値

2.1 解析方法

本研究では流体解析プリプロセッサーGAMBIT とTgrid を用いてモデルとメッシュを作成し、有限体積法熱流体解析ソフト FLUENT を用いて解析を行った. FLUENT では全ての流れに対して、質量保存則と運動量保存則に関する支配方程式が有限要素法により解かれる. 質量保存則に関しては連続の式、運動量保存則に関しては Navier-Stokes 方程式が解かれる. 流れが乱流の場合、モデル化された方程式を解く. 本研究のオートクレーブ内の流れは乱流であるため、RNG k-ε乱流モデルを適用した.

2.2 物性値

解析を行うにあたり、高温・高圧でのオートクレーブ内流体の物性値が明確ではないため、オートクレーブ内流体に近いといわれている水を使用することにした. 使用した水の物性値を表 1 に示す. 数値解析では 10℃ごとの間は直線補間としている.

表1 水の物性値

温度	密度	比熱	熱伝導率	粘性係数
°C	kg/m³	kJ/(kg·K)	W/(m • K)	Pa • s×10 ⁻⁶
0	999.8	4.2178	0.552	1791.7
10	999.6	4.1922	0.578	1307.3
20	998.2	4.1818	0.598	1002.3
30	995.65	4.1784	0.614	797.3
40	992.2	4.1784	0.628	652.2
50	988	4.1805	0.641	546.3
60	983.2	4.1843	0.651	465.8
70	977.7	4.1891	0.66	404.1
80	971.8	4.1897	0.669	355
90	965.3	4.2052	0.676	314.8

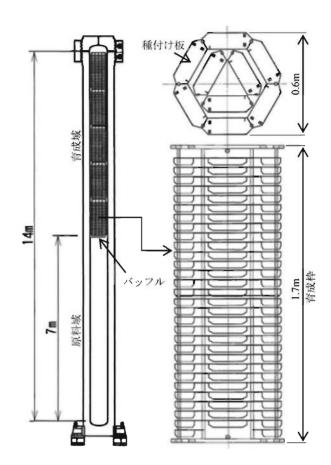
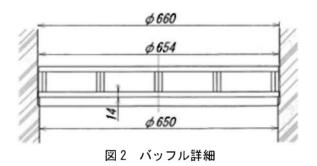


図1 オートクレーブと育成枠概要



8-\$48.7

図3 バッフル

3. 2次元自然対流数値解析

3.1 解析の目的

先ず、FLUENTによる自然対流解析の妥当性を検討するため、簡単な2次元モデルを用いてFLUENT解析結果と理論近似解3を比較する.

3.2 流れ場の2次元モデルと境界条件

図4に解析に用いた2次元のモデルと境界条件を示す.上下の壁面は断熱,左右の壁面は直線温度勾配となっている.物性値に関しては2.2節で示した通りである.基準密度を988.0kg/m³(水が323K(50°C)の時の密度)とする.

3.3 解析条件

理論解が層流の場を表すため, 層流モデルを使用する.

3.4 解析結果と理論解の比較

図 4 の中段(z=0)における流速と温度分布の解析結果と理論解との比較を図 5,図 6に示す.理論解と解析解との誤差がほとんどないことが分かる.最も大きな誤差で 5%程であり、これは FLUENT により、自然対流を十分に表現できることを示している.この解析方法を 3 次元での解析に適用する.

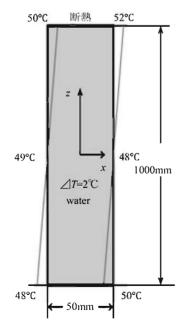


図4 2次元モデルと境界条件

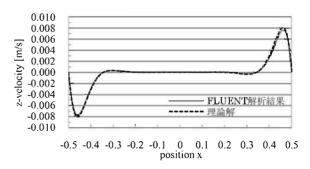
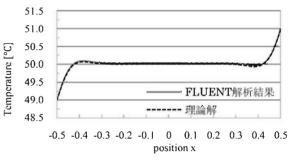


図5 ₹=0における ₹軸方向流速



4. オートクレーブ内自然対流 3次元数値解析

4.1 モデルについて

流れ場のモデルを図7に示す.オートクレーブのバッフルを中心とした上下3m(計6m)のモデルで,実際のオートクレーブの高さは約14mである.これはバッフルの影響を重点的に調べるためとメッシュ数節約のためである.解析では,下方の断面は壁面,上方の断面はそれより上方に流れ場が続いていると仮定した境界条件を課している.バッフルより下方2mは空洞で,それより下1mは水晶原石が敷き詰められていると仮定した多孔質媒体で近似する.4.3節で説明する.育成枠は図1で示す形状で作成した.ただし,メッシュの精度を良くするため,実際の厚さは1mmであるが5mmとしている.育成枠に対するバッフルの穴の位置が流動に影響を与える可能性が示唆されたため2つのモデルを用意した.図8に示す.

4.2 境界条件と物性値

図7に壁面の設定温度を示す. 物性値については2.2 節の通りである. 基準密度を 988.0kg/m³(水が323K(50°C)の時の密度)とする. モデル上方の断面に は、速度条件は課さず、圧力を基準圧として、0Paと した、また、この断面における温度は計算過程におい て得られる下降流に対して300K(27℃)を課してある.

4.3 多孔質媒体について

多孔質媒体のモデル化は、標準的な流体の流れ方程式に、流動抵抗を表現する運動量ソース項を追加することによって行われる。ソース項は粘性損失と慣性損失で構成される。水晶原石が満たされている状態での粘性抵抗係数が未知であるため、今回は粘性抵抗係数ッ=1000[1/m²]とする。ほとんど抵抗のない y=0.5[1/m²]のものと比較する。空隙率は未知であるため、今回は0.5 としている。慣性抵抗はオートクレーブ内の流速が小さいため今回は無視している。

4.4 解析方法

計算は非定常で行うが初期値を決定するために、非 定常計算の常套手段、すなわち、定常計算を行いその あと非定常計算に切り替えて解析を行う.大きなタイ ムステップから徐々に小さなタイムステップに変え ていくことで計算・時間コストを少なくする方法を用 いる.

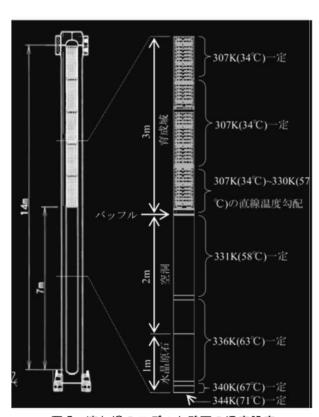


図 7 流れ場のモデルと壁面の温度設定

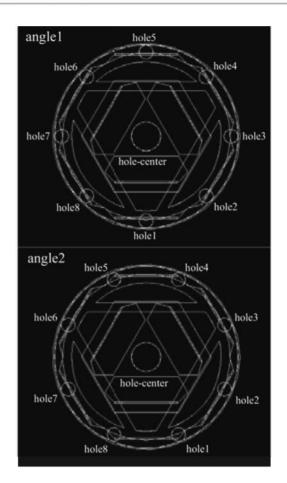


図8 2つのモデル

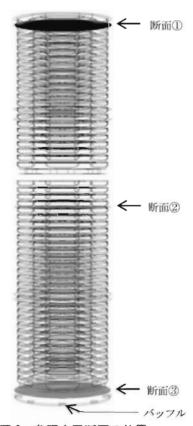


図9 参照水平断面の位置

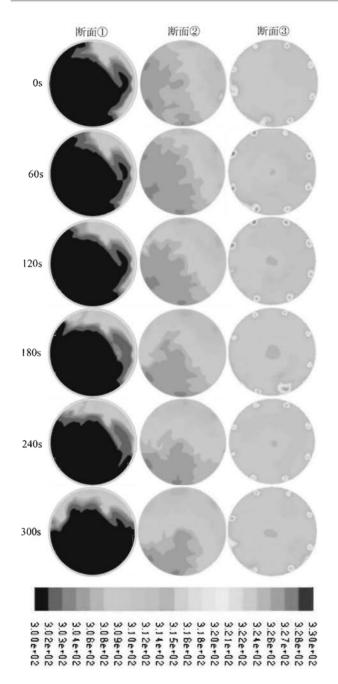


図 10 angle2, γ =1000 における 時間ごとの断面①、②、③の温度分布

4.5 解析結果および考察

図9に参照水平断面の位置、図10に angle2, y=1000における時間ごとの断面①、②、③の温度分布を示す.この時間は解が収束したと判断した時点を基準0秒とおいて、そこからの時間経過となる。断面③より、各時間経過のほとんどのバッフル外周付近の温度が高く、中心の温度が低くなっている。条件・時間にかかわらずバッフルの中心は下降流、外周は上昇流となる.また、時間経過とともに上昇流が小さくなり、温度が

低くなるが、再び上昇流が大きくなり、温度が上昇する箇所が見られる。これより、バッフルの中心が下降流、外周が上昇流という形が、オートクレーブ内では安定した形であるといえる。断面②より、温度分布が軸対象となっていないことが分かる。温度が高い部分と低い部分に分かれており、大きな上昇流の塊と大きな下降流の塊で2分化していると判断できる。断面①、②より、時間とともに温度の高い部分が時計まわり、もしくは反時計回りに移動していることが分かる。断面①、②、③のほとんどの断面の中心付近は、周囲より温度が低い。育成枠の中心は下降流である。ここでは angle1、angle2 と各粘性抵抗係数 y による大きな違いは確認できなかった。

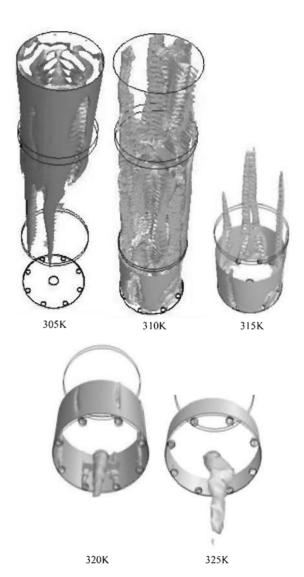


図 11 ang | e2, γ =1000, t=300 における 各等温度面

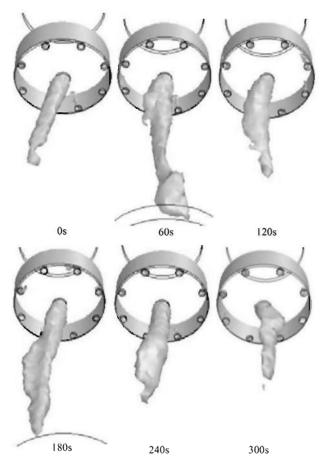
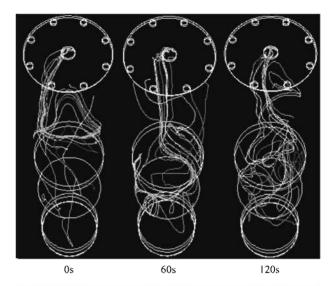


図 12 angle2, γ =1000, における 325K 等温度面の時間変化

図 11 に angle2, y=1000, t=300 における各等温度面 を示す. 図 12 に angle2, y=1000, における 325K 等温 度面の時間変化を示す. 305K~315K はバッフルより 上方, 320K, 325K はバッフルより下方の図となって いる. これらより、3次元での温度分布の軸対称性が 見られないことが分かる. バッフルより上方の各等温 度面は時間経過による大きな変化は見られず安定し ていた. バッフルより下方の等温度面は時間経過とと もに複雑に変化する変動流れになっていると考えら れる. バッフルより下方 2m は空洞になっており、自 由度があるためと考えられる. 305K, 310K の等温面 図より, バッフルより上方では下降流の塊と上昇流の 塊が存在していることが分かる. 320K, 325K の等温 面図より, バッフルの中心が下降流, 外周が上昇流で あることがわかる. バッフルより上方の等温度面より 上昇流は壁面に沿うような形となっていることが分 かる. 各 angle, 各抵抗粘性係数 y による大きな違い は見られなかった.



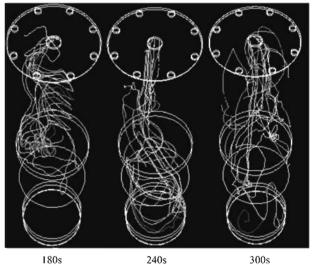


図 13 angle2, γ =1000 における バッフルより下方の流線の時間変化

図 13 に angle2, y=1000 におけるバッフルより下方の流線の時間変化を示す. バッフル中心の穴から全ての流線がバッフルより下方に流れている.これよりバッフル中心の穴は下降流であることが分かる.また,バッフルのより下方の流れが時間により大きく変化していることが分かる. 軸対象流れとはならず, 旋回流を伴う変動流れとなっている. 2m の空洞が流れの変動性に関係していると考えられる.粘性抵抗係数 y の違いを見たかったが, どちらにも水晶原石上面を通過したり, 上面付近で U ターンしている流線があるためはっきりした違いは見られない. 各 angle による大きな違いは見られなかった.

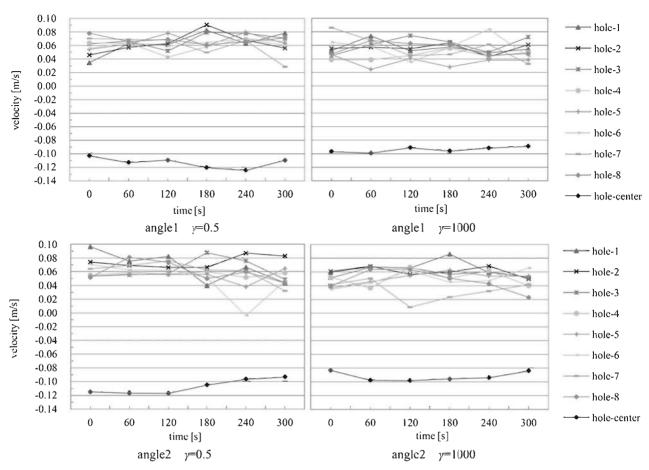


図 14 各条件におけるバッフル各穴の平均流速の時間

表 2 バッフル各穴の平均流速の時間平均

	angle1	angle1	angle2	angle2
	α=0.5	α=1000	$\alpha = 0.5$	α=1000
hole-1	0.064	0.057	0.067	0.065
hole-2	0.063	0.056	0.074	0.060
hole-3	0.068	0.061	0.063	0.059
hole-4	0.061	0.045	0.057	0.051
hole-5	0.066	0.036	0.054	0.051
hole-6	0.062	0.057	0.048	0.050
hole-7	0.059	0.057	0.061	0.033
hole-8	0.068	0.055	0.060	0.047
hole-center	-0.113	-0.094	-0.107	-0.092

図 14 に各条件での時間ごとのバッフル各穴の平均流速,表 2 にバッフル各穴の平均流速の時間平均を示す.表 2 では,上昇流を正,下降流を負として表示している.図 14 より,時間ごとに流速が変動していることが分かる.バッフルより下方において時間ごとに流動の変化があるためその影響と考えられる.表 2 より, γ =0.5 の時より γ =1000 の時の方が流速は小さく,流量が少ないといえる.これは,バッフルより下方に抵抗となる物質がある場合,すなわち抵抗が大きい場合,バッフルを通過する流量は少なくなることを示している.

第5章 結言

本研究では、オートクレーブ内自然対流の数値解析 を FLUENT により行い、流動を様々な角度から考察 し、以下の知見を得た.

- (1) FULUENT における数値解析によって自然対流 を十分に表現できた.
- (2) 今回研究対象となったバッフルにおいて,時間経 過にかかわらず,バッフルの外周の穴は上昇流, 中心の穴は下降流であることがわかった.
- (3) バッフルより下方2mは空洞のため時間経過によって流動が大きく変化することが分かった.
- (4) 育成枠に対するバッフルの角度, 穴の位置の違い による流れへの明確な影響は無かった.
- (5) オートクレーブ内の下方に水晶原石が満たされていると、空洞の時よりバッフルを通過する流量が少なくなることが分かった。今回の解析モデルでは多孔質媒体の粘性抵抗係数 α が約1000[1/m²]大きくなると、バッフルの穴を通過する流体の速度は約1cm/s 小さくなった。
- (6) バッフルより上方は、今回の解析モデルでは、上 昇流と下降流が交互にすれ違うのではなく、大 きな上昇流と下降流に 2 分化されることが分か った.
- (7) 育成枠の板と板の間にその幅スケールの渦が発生することがわかった.

今後の課題

本解析では常圧,100°C以下の水を用いており,実際は300°C以上,1200気圧という高温高圧のためその条件の違いがどれほど影響するのかが問題である.また,実際は水晶が水溶液に溶け込み,その濃度も関係する二重拡散問題であるため,それを考慮した解析が必要である.今回は解析コスト削減,CPU性能の制限のため,メッシュ数を少なくする必要があり,実際の装置全体を含めた解析ができなかった.オートクレーブ内は軸対象や面対称の流動や温度場となる可能性は低いため,面対称の境界条件を課していないモデルでの解析がよい結果を得られると考えられる.逆をいえば,全体を含めなかったため対称な温度場や流動が現れなかった可能性がある.またバッフル上下での微妙な圧力バランスが考えられるため,バッフル上下を含めた方がよい.全体を含めた解析をする必要がある.

参考文献

- 1) 永井・浅原,日本結晶成長学会誌,16-2,(1989),
- 2) 緒方 正文,有限要素法によるオートクレーブ内 自然対流の3次元数値解析,平成13年度宮崎大 学修士論文.
- Batchelor, G.K. (1954), Heat transfer by free convection across a closed cavity between vertical boundaries at different temperatures, Quart. J. Applied Math. 12, pp. 209 - 233.